

**МЕТОДИКА
РАЗРАБОТКИ НОРМ И НОРМАТИВОВ
ВОДОПОТРЕБЛЕНИЯ
И ВОДООТВЕДЕНИЯ
НА ПРЕДПРИЯТИЯХ ТЕПЛОЭНЕРГЕТИКИ**

МТ 34-00-030-87



**СОЮЗТЕХЭНЕРГО
Москва 1987**

РОССИЙСКОЕ АКЦИОНЕРНОЕ ОБЩЕСТВО ЭНЕРГЕТИКИ
И ЭЛЕКТРИФИКАЦИИ «ЕЭС РОССИИ»
ДЕПАРТАМЕНТ СТРАТЕГИИ РАЗВИТИЯ
И НАУЧНО-ТЕХНИЧЕСКОЙ ПОЛИТИКИ

ИЗМЕНЕНИЕ № 2
“МЕТОДИКИ РАЗРАБОТКИ НОРМ
И НОРМАТИВОВ ВОДОПОТРЕБЛЕНИЯ
И ВОДООТВЕДЕНИЯ НА ПРЕДПРИЯТИЯХ
ТЕПЛОЭНЕРГЕТИКИ: МТ 34-00-030-87”
(М.: СПО СОЮЗТЕХЭНЕРГО, 1987)

Утверждено Департаментом стратегии развития и научно-технической политики 03.02.98

Первый заместитель начальника *А.П. БЕРСЕНЕВ*

Срок действия “Методики разработки норм и нормативов водопотребления и водоотведения на предприятиях теплоэнергетики: МТ 34-00-030-87” (М.: СПО Союзтехэнерго, 1987) до 01.01.2002 г.

**МЕТОДИКА
РАЗРАБОТКИ НОРМ И НОРМАТИВОВ
ВОДПОТРЕБЛЕНИЯ
И ВОДООТВЕДЕНИЯ
НА ПРЕДПРИЯТИЯХ ТЕПЛОЭНЕРГЕТИКИ**

МТ 34-00-030-87

СЛУЖБА ПЕРЕДОВОГО ОПЫТА ПО "СОЮЗТЕХЭНЕРГО"

Москва

1987

СОСТАВЛЕНО Уральским филиалом Всесоюзного объединения ордена
Трудового Красного Знамени теплотехнического научно-исследо-
вательского института им.Ф.Э.Дзержинского (УралВТИ)

ИСПОЛНИТЕЛИ В.А.КОШЕИН, Т.Г.САЛИН, В.Ф.ВОДНАРЬ,
Л.П.ЛОГУНОВА

СОГЛАСОВАНО с Украинским филиалом НИИПит при Госплане
СССР 24.12.86 г.

Директор Б.В.ЩЕРБАЧУК

УТВЕРЖДЕНО Министерством энергетики и электрифика-
ции СССР 04.01.87 г.

Заместитель министра А.Н.МАКУХИН

© СПО Союзтехэнерго, 1987

Литературный редактор Ф.С.Кувшиновская
Технический редактор В.Д.Архипова
Корректоры: К.И.Миронова, Л.Ф.Позрухина

Подписано к печати 09.03.87	Формат 60x84 1/16
Печать офсетная Усл.печ.л.7,91 Уч.-изд.л.7,6	Тираж 7600 экз.
Заказ № 84/87	Кодиф. № 87619

Цена 1 руб.14 коп.

Производственная служба передового опыта эксплуатации
энергопредприятий Союзтехэнерго
105023, Москва, Семеновский пер., д.15

Участок оперативной полиграфии СПО Союзтехэнерго
109432, Москва, 2-й Кокуловский проезд, д.29, строение 6

**МЕТОДИКА РАЗРАБОТКИ НОРМ
И НОРМАТИВОВ ВОДОПОТРЕБЛЕНИЯ
И ВОДООТВЕДЕНИЯ НА ПРЕДПРИЯ-
ТИЯХ ТЕПЛОЭНЕРГЕТИКИ**

МТ 34-00-030-87

Взамен "Отраслевой методики
по разработке норм и нормати-
вов водопотребления и водо-
отведения на предприятиях
теплоэнергетики"

Срок действия установлен
с 01.01.87 г.
до 01.01.92 г.

Настоящая Методика содержит основные положения по расчету индивидуальных и укрупненных (групповых) балансовых норм и нормативов водопотребления и водоотведения на единицу продукции, отпускаемой предприятиями теплоэнергетики.

Методика разработана на основе "Отраслевой методики по разработке норм и нормативов водопотребления и водоотведения на предприятиях теплоэнергетики" (М.: СПО Советэнерго, 1982), с учетом накопленного опыта работы по нормированию водопользования электростанций в II-й пятилетке и предназначена для персонала тепловых электростанций и научно-исследовательских и проектных институтов в качестве основного нормативного документа при расчете индивидуальных и укрупненных балансовых норм, при определении объемов водопотребления и водоотведения различных технологических систем электростанции.

С выпуском настоящей Методики утрачивает силу "Отраслевая методика по разработке норм и нормативов водопотребления и водоотведения на предприятиях теплоэнергетики".

I. ОСНОВНЫЕ ТЕРМИНЫ И ОПРЕДЕЛЕНИЯ

При разработке на предприятиях теплоэнергетики норм и нормативов водопотребления и водоотведения, а также решении вопросов, относящихся непосредственно к совершенствованию нормирования и планирования водных ресурсов, рекомендуется пользоваться терминами и определениями, устанавливаемыми следующими ГОСТ:

1. ГОСТ 17403-72. Гидрохимия. Основные понятия. Термины и определения.

2. ГОСТ 19179-73. Гидрология суши. Термины и определения.

3. ГОСТ 19185-73. Гидротехника. Основные понятия. Термины и определения.

4. ГОСТ 17.1.1.01-77. Охрана природы. Гидросфера. Использование и охрана вод. Основные термины и определения.

Кроме того, в приложении I приведены наиболее часто употребляемые термины и определения, использованные при разработке норм и нормативов водоснабжения и водоотведения в теплоэнергетике.

Основные принятые сокращения

- A - содержание анионов, г-экв/м³.
 $A_{\text{зш}}$ - расход золошлаковых остатков, т/ч.
 B - расход топлива, т/ч.
 b - удельный расход соли, г-экв/г-экв.
 $C, \Delta C$ - соответственно концентрация и приращение концентрации вещества, мг/л.
 $c\beta$ - удельная теплоемкость воды, кДж/(кг град).
 D - доза реагента, г-экв/г.
 D_2 - пропуск отработавшего пара в конденсатор, м³/ч.
 d - концентрация осадка, %.
 E - высота слоя испарения, мм.
 F - площадь зеркала водохранилища км².
 q - фильтрационный расход, л/(с · м).
 γ - количество осаждающихся веществ, г/м³.
 $K_{\text{зим}}$ - коэффициент сезонной неравномерности.
 M - удельное количество сжигаемого в воду вредного вещества, кг/(МВт · ч); кг/ГДж.
 P - относительные потери воды.
 Q_H^p - низшая теплота сгорания топлива.
 Q - объем продукции, МВт · ч; ГДж.
 q - удельный расход воды, ч³/т.
 R - глубина залегания водоупорного слоя, м.
 t_1 - начальная температура охлаждающей воды, °С.
 W - расход воды, м³/ч.
 Z - условный расход сточных вод, м³/(МВт · ч), м³/ГДж.

- Δt - перепад температур, °С.
 Δh - удельная теплота конденсации отработавшего пара, кДж/кг.
 δ - удельный расход условного топлива на отпуск электроэнергии и тепла, г/(кВт·ч) и кг/ГДж(кг/Гкал).
 ε - обменная емкость конденсата, г-экв/м³.
 θ - значение сухого остатка, г/кг.
 τ - продолжительность, ч.
 φ - коэффициент упаривания воды в системе.
 ψ_3 - количество золы, т/ч.
 $\psi_{\text{шла}}$ - количество шлака, т/ч.
 η - расход извести, г/м³.
 \mathcal{J} - жесткость, мг-экв/л.
 H - норма водопотребления или водоотведения на отпуск единицы электроэнергии или тепла, м³/(МВт·ч) или м³/ГДж.
 Org - содержание органических веществ, г/м³.
 Π - норматив безвозвратных потерь воды на отпуск электроэнергии или тепла, м³/(МВт·ч) или м³/ГДж.
 T - отпуск тепла, ГДж (Гкал).
 \mathcal{C} - щелочность, г-экв/л.
 \mathcal{E} - отпуск электроэнергии, МВт·ч.

Подстрочные и надстрочные индексы

- \bar{b} - вспомогательное и подсобное производство.
 $\bar{b}n$ - внутростанционные.
 $\bar{b}п$ - водопотребление.
 $\bar{b}к$ - водогрейный котел.
 \bar{z} - газоохладитель.
 $\bar{d}и$ - дополнительное испарение.
 $\bar{d}об$ - добавочная.
 $\bar{d}оп$ - допустимый.
 $\bar{e}и$ - естественное испарение.
 $\bar{и}к$ - известково-коагулированная.
 $\bar{исп}$ - испарение, упаривание.
 $\bar{исх}$ - исходная.
 $\bar{кар}$ - карбонатная.

- кинд* - конденсационный цикл.
конц - концентрация.
ку - капальный унос.
м - маслокладитель.
об - обратная.
ор - орошение.
ост - остаточная.
от - отпущенная.
отх - отходы.
ох - оклад, ячея.
оч - очищенная.
п - содержание соответствующих компонентов после предварительной обработки воды.
пер - переданная.
под - подкисление.
потр - потребляемая.
пот - потери.
пл - последовательно или повторно используемая.
пр - продувка.
предв - предварительная обработка.
с - сухое.
св - свежая.
сл - слабоинерализованная.
ср - среднее.
ст - сточная.
тех - технологические нужды.
ф - фильтрация.
х - хозяйственно-питьевые нужды.
х.пр - химическая очистка (прямая).
↓, ↓ - номер.

2. ОПРЕДЕЛЕНИЕ И КЛАССИФИКАЦИЯ НОРМ И НОРМАТИВОВ

Нормирование водопотребления и водоотведения - установление плановой меры потребления воды и отвода сточных вод с учетом качества потребляемой и отводимой воды. Нормирование включает

разработку и утверждение норм на единицу планируемой продукции (работы) в установленной номенклатуре, а также контроль за их выполнением.

Норма водопотребления - максимально допустимое количество воды требуемого качества на отпуск единицы продукции установленного качества в определенных организационно-технических условиях производства.

Норма водоотведения - максимально допустимое количество отводимых сточных вод установленного качества в расчете на отпуск единицы продукции. Норма водоотведения определяется нормой водопотребления свежей воды¹, размерами безвозвратных потерь в производстве и передаваемой воды другим потребителям.

Нормативы - подэлементные составляющие нормы, характеризующие:

- размеры безвозвратных потерь воды, испарения, уноса в процессе производства на отпуск единицы продукции;
- количество воды, передаваемое после использования на электростанции другим потребителям, на отпуск единицы продукции.

В зависимости от задач планирования нормы классифицируются по следующим признакам (рис.1):

- степени прогрессивности;
- периоду действия;
- направлению использования воды;
- уровню планирования;
- качеству применяемой воды и системам водоснабжения;
- степени загрязненности сточных вод, отводимых от производства.

По уровню прогрессивности нормы и нормативы водопотребления и водоотведения делятся на базисные и оценочные.

Балансовая норма водопотребления и водоотведения является нормой первого уровня прогрессивности и определяет максимально допустимое плановое количество потребляемой (отводимой) воды на отпуск единицы продукции установленного качества в конкретных планируемых условиях производства. Балансовые нормы предназначены для:

¹Свежей вода из источника, а также вода, получаемая данным предприятием после использования другими потребителями.

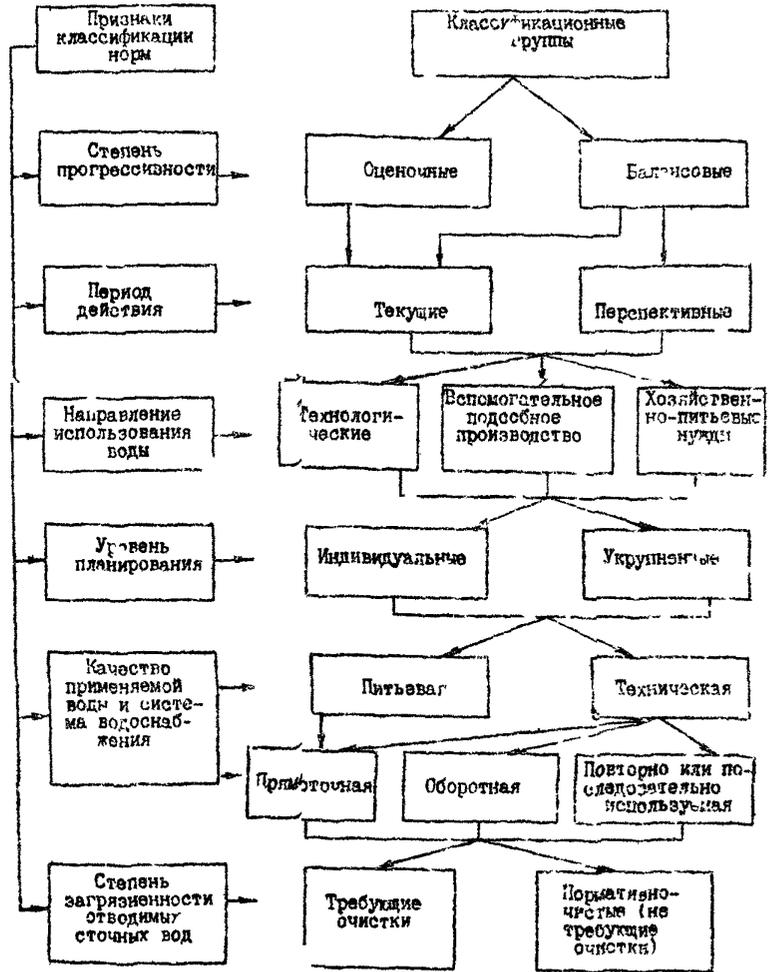


Рис. 1. Классификация норм водопотребления и водостводнения на предприятиях теплоэнергетики

- определения плановой потребности в воде предприятий (объединений);
- установления лимитов отпуска воды и сброса сточных вод по предприятиям (объединениям);
- разработки водохозяйственных балансов;
- контроля за использованием воды и сбросом сточных вод на предприятии (объединении).

Оценочная норма водопотребления - расход (использование) водных ресурсов на отпуск единицы продукции определенного качества при условии внедрения в производство лучших мировых достижений по совершенствованию технологических процессов в водохозяйственных системах и основном производстве, обеспечивающих сокращение водопотребления и водоотведения при одновременном максимально возможном сокращении удельного расхода всех других ресурсов, используемых на производство этой продукции

Оценочная норма водоотведения определяется оценочной нормой водопотребления свежей воды и размером безвозвратного водопотребления и безвозвратных потерь в производстве, рассчитанных по оценочным нормативам, с учетом качества отводимой воды.

Оценочные нормы водопотребления и водоотведения - нормы второго уровня прогрессивности. Главная задача оценочных норм - стимулировать рациональное использование производственных и природных ресурсов с учетом водообеспеченности источника водоснабжения.

Оценочные нормы предназначены для:

- разработки планирующими органами (госпланом, министерством) заданий объединениям, предприятиям по сокращению водопотребления и водоотведения;
- оценки хозяйственной деятельности министерств и ведомств (объединений, предприятий);
- разработки перспективных норм водопотребления и водоотведения.

Как правило, значения балансовой и оценочной норм могут совпадать только на новой или реконструируемой электростанции, в проект которой заложены новые достижения научно-технического прогресса и своевременно основанные запроектированные технико-экономические показатели использования и охраны водных ресурсов. Затем, по мере совершенствования технологических процессов и оборудования, нормы, действующие на данном предприятии, перестают быть оценочными, оставаясь балансовыми нормами.

По периоду действия нормы подразделяются на текущие и перспективные.

Текущие - нормы, действующие в данных конкретных производственных условиях. Разрабатываются для предприятий, РЭУ, главных и отрасли в целом. Предназначены для текущего планирования при определении плановой потребности в воде, для разработки водных балансов, а также для контроля за использованием воды в отдельных звеньях промышленного производства. Текущие нормы действуют от момента их утверждения до изменений условий производства, влияющих на значение норм. С изменением условий производства текущие нормы должны быть пересмотрены.

При пересмотре текущих норм в течение календарного года определяется среднегодовая норма водопотребления (водоотведения)

Перспективная норма водопотребления - максимально допустимое количество воды установленного качества на отпуск единицы продукции в перспективном периоде с учетом внедрения достижений научно-технического прогресса.

Перспективная норма водоотведения - расчетное количество сточных вод установленного качества, образующихся в процессе производства на отпуск единицы продукции в перспективном периоде, определяемое на основе перспективной нормы потребления свежей воды с учетом нормативов потерь и передаваемой воды, а также совершенствования систем водоснабжения и канализации.

Эти нормы предназначаются для прогноза водопотребления и водоотведения по предприятиям, объединениям и отраслям, используются при проектировании систем водоснабжения и канализации предприятий, объединений, при составлении схем и технико-экономического обоснования по комплексному использованию водных ресурсов для развития и размещения объектов промышленности.

Текущие нормы и нормативы определяются по двум уровням прогрессивности - балансовому и оценочному. Для перспективных норм и нормативов оценочный уровень прогрессивности не определяется.

По направлению использования воды нормы подразделяются на технологические, нормы потребления воды вспомогательными и подсобными производствами, а также для хозяйственно-питьевых нужд на отпуск единицы продукции основного производства.

Технологическая норма определяет объем воды, потребляемой на отпуск единицы продукции для целей, предусмотренных технологией основного производства.

Норма потребления воды вспомогательным и подсобным производствами определяет объем воды, расходуемой вспомогательным и подсобным производствами, на отпуск единицы основной продукции.

Норма потребления воды на хозяйственно-питьевые нужды определяет количество воды, необходимое для санитарных, бытовых и хозяйственных целей, отнесенное на единицу основной продукции.

П р и м е ч а н и е . В норму потребления воды на хозяйственно-питьевые нужды не входит расход воды непроизводственных потребителей, находящихся на балансе предприятия (детские учреждения, учебные заведения, спортклубы, общежития, профилактории и т.д.). Указанный расход воды учитывается при расчете лимитов водопотребления.

Индивидуальные нормы водопотребления и водоотведения определяют количество потребляемой (отводимой) воды на отпуск единицы конкретной продукции по всем направлениям использования воды с учетом качества применяемой (отводимой) воды.

Индивидуальные нормы предназначены для:

- определения плановой потребности в воде по ТЭС;
- установления лимитов отпуска воды и сброса сточных вод на ТЭС, использования при проектировании систем водоснабжения и канализации предприятий;
- контроля за использованием воды и сбросом сточных вод на ТЭС.

Индивидуальные нормы рассчитываются для каждого типа турбоагрегата каждой ТЭС по всем направлениям использования воды с учетом климатического района, системы водоснабжения, сжигаемого топлива и качества исходной воды.

Укрупненные нормы водопотребления и водоотведения представляют собой средневзвешенные значения индивидуальных норм в зависимости от установленного оборудования применительно к соответствующим уровням планирования (РЭУ, главк, министерство) с дифференциацией по направлениям использования воды.

Укрупненные нормы предназначены для:

- планирования водопотребления и водоотведения;
- составления схем комплексного использования водных ресурсов;
- составления прогнозов водопотребления и водоотведения.

По качеству применяемой воды и системам водоснабжения нормы водопотребления классифицируются на нормы потребления свежей (технической, питьевой), прямоочной, оборотной, а также повторно или последовательно используемой воды.

По степени загрязненности сточных вод следует различать нормы водоотведения сточных вод, требующих очистки, и нормативно-чистых (не требующих очистки).

Для каждой конкретной электростанции должны быть разработаны свои нормы водопользования. Они должны быть индивидуальными для каждого турбоагрегата и укрупненными в целом по ТЭС, текущими (на текущий момент времени) и балансовыми (технологически обоснованные для конкретных существующих условий производства) одновременно.

На их основе отраслевые научно-исследовательские и проектные организации разрабатывают укрупненные, текущие, балансовые, а также укрупненные перспективные балансовые и оценочные нормы водопотребления и водоотведения.

Методы расчета оценочных и перспективных норм в данной работе не рассматриваются и будут изложены в отдельных специальных методиках.

3. ЕДИНИЦЫ ИЗМЕРЕНИЯ

Нормы водопотребления и водоотведения устанавливаются в физических метрах на единицу продукции отпущенной электростанциями в натуральном и стоимостном выражении.

Производной электростанций является электроэнергия, отпущенная с шин, и отпущенное тепло. Нормы водопотребления и водоотведения на единицу продукции электростанций в натуральном выражении измеряются соответственно в $\text{м}^3/(\text{МВт} \cdot \text{ч})$ и $\text{м}^3/\text{ТДж}(\text{м}^3/\text{Ткал})$.

При разработке укрупненных норм на уровне Минэнерго СССР нормы определяются на единицу продукции в стоимостном выражении и измеряются в $\text{м}^3/\text{тыс. руб. товарной продукции}$.

Расходы потребляемой и отводимой воды на ТЭС определяются типами установленных турбоагрегатов так как расходы воды существенно различаются для турбоагрегатов различной единичной мощности. Следовательно, целесообразно определять нормы для каждого

типа турбоагрегата, установленного на ТЭС, в отдельности и по ТЭС в целом.

4. ИНДИВИДУАЛЬНЫЕ ТЕКУЩИЕ НОРМЫ
И НОРМАТИВЫ ВОДОПОТРЕБЛЕНИЯ И ВОДООТВЕДЕНИЯ
С УЧЕТОМ КАЧЕСТВА ПОТРЕБЛЯЕМОЙ
И ОТВОДИМОЙ ВОДЫ

Потребность в водных ресурсах $W^{пот}$ на ТЭС выражается в виде суммы потребностей в свежей $W^{св}$, оборотной $W^{об}$ и повторно или последовательно используемой $W^{пн}$ воде:

$$W^{пот} = W^{св} + W^{об} + W^{пн} \quad (4.1)$$

Общий баланс воды для ТЭС в целом выражается в виде

$$W^{св} = W^{ст} + W^{пер} + W^{пот} \quad (4.2)$$

Поступающая на ТЭС вода используется в различных технологических системах. Нормирование водопотребления и водоотведения прежде всего сводится к определению нормативных объемов свежей, оборотной, повторно или последовательно используемой, сточной, переданной другим потребителям и безвозвратно теряемой воды в каждой технологической системе ТЭС. Для каждой отдельно взятой j -й технологической системы ТЭС можно записать уравнение баланса в следующем виде:

$$W_j^{св} + W_j^{пн'} = W_j^{ст} + W_j^{пер} + W_j^{пот} + W_j^{пн''}. \quad (4.3)$$

В объеме сточных вод системы, кроме воды организованно отводимой после ее использования в водоем, также следует учитывать воду, фильтруемую в водоем (утечки через плотину водохранилищ, дамбы и дно золоотвалов и шламоотвалов).

К безвозвратным потерям следует относить воду, теряемую для водного объекта в результате деятельности ТЭС. Это прежде всего испарение воды в системах, а также капельный унос из градирен, заземление в порых золошлаков и т.д.

В состав воды, передаваемой другим потребителям, следует включать воду или пар, передаваемые безвозвратно потребителям (невозврат конденсата, подпитки теплосети и др.), и стоки, направляемые на очистные сооружения других предприятий.

Повторно или последовательно используемая вода, передаваемая для использования из одной системы ТЭС в другую, учитывается только на стадии сведения водного баланса, а норма распределяется только для повторно или последовательно используемой воды, поступающей в данную систему.

Для j -й технологической системы ТЭС в оборотной схеме водоснабжения количество воды в обороте определяется объемом воды, необходимым для осуществления технологического процесса в системе, за вычетом объемов воды, выводимой из системы, и потерь:

$$W_j^{об} = W_j - W_j^{ст} - W_j^{пер} - W_j^{пг} - W_j^{пот} \quad (4.4)$$

Норма водопотребления $H^{об}$ в общем виде выражается аналогично уравнению (4.1) в виде суммы норм свежей, оборотной и повторно или последовательно используемой воды:

$$H^{об} = H^{св} + H^{об} + \eta \quad (4.5)$$

Баланс норм для ТЭС в общем виде аналогично уравнению (1.2) имеет вид

$$H^{св} = H^{ст} + H^{пер} + П. \quad (4.6)$$

Однако на практике равенство (4.6) часто не соблюдается, так как разделение объемов воды на два вида продукции в различных технологических системах ТЭС производится по разным признакам.

Системы, использующие воду на ТЭС, разделяются на три основных вида по направлениям использования воды: основные технологические, вспомогательные и хозяйственно-питьевые (рис. 2 и 3).

Индивидуальные нормы и нормативы в целом по ТЭС представляют собой сумму аналогичных норм и нормативов технологических, вспомогательных и хозяйственно-питьевых нужд (см. табл. 5-7) [

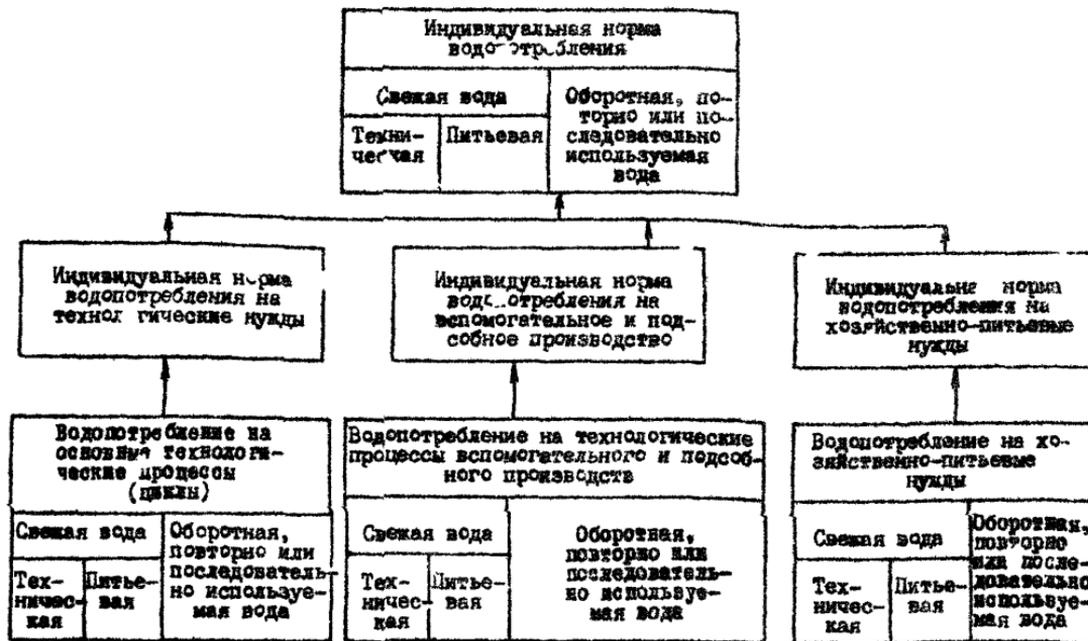


Рис.2. Состав индивидуальной нормы водопотребления на единицу продукции электростанций

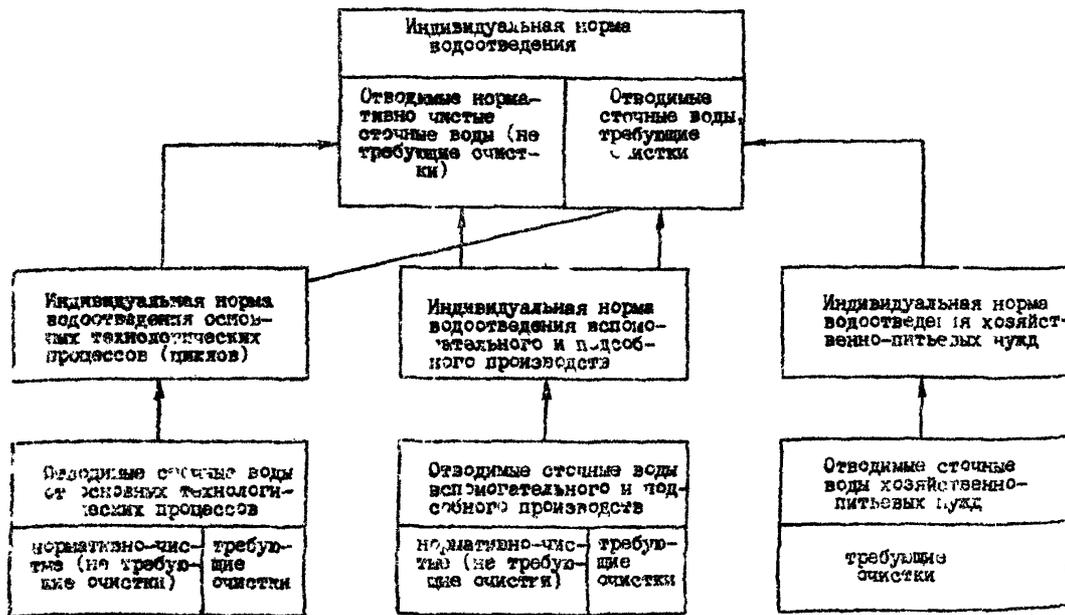


Рис.3. Состав индивидуальной нормы водоотведения на единицу продукции электростанций

$$H = H_{\text{тех}} + H_{\text{г}} + H_{\text{х}} ;$$

$$H^{\text{пер}} = H_{\text{тех}}^{\text{пер}} + H_{\text{г}}^{\text{пер}} + H_{\text{х}}^{\text{пер}} ; \quad (4.7)$$

$$I_1 = \Pi_{\text{тех}} + \Pi_{\text{г}} + \Pi_{\text{х}} .$$

Индивидуальные балансовые нормы и нормативы разрабатываются для каждого турбоагрегата, установленного на ТЭС (на ИЭС - на один, а на ТЭЦ на два ядра продукции).

Основной технологической системой, определяющей объемы водопотребления и водоохлаждения электростанции, является система охлаждения, расходы потребляемой и отводимой воды которой определяются типами установленного оборудования (турбоагрегатов). Поэтому расходы воды системы охлаждения следует определять отдельно для каждого турбоагрегата (ТА). Расходы воды остальных технологических систем определяются в целом по электростанции. В связи с возможными затруднениями в определении расходов воды в системе охлаждения для каждого ТА в отдельности их следует определять в целом по системе, а затем распределять на каждый ТА пропорционально выработке электроэнергии этими ТА по конденсационному циклу:

$$W_{\text{ох}i} = \frac{W_{\text{ох ТЭС}} \mathcal{E}_{\text{конд}i}}{\mathcal{E}_{\text{конд ТЭС}}} \quad (4.8)$$

Распределение объемов всех видов вод W_i в каждой технологической системе (кроме системы охлаждения) на отпуск электроэнергии и тепла производится пропорционально расходам топлива

$$W_i = W_i^{\text{с}} + W_i^{\text{т}} ;$$

$$W_i^{\text{т}} = \frac{W_i B_{\text{ТЭС}}^{\text{т}}}{B_{\text{ТЭС}}} ; \quad W_i^{\text{с}} = \frac{W_i B_{\text{ТЭС}}^{\text{с}}}{B_{\text{ТЭС}}} \quad (4.9)$$

Расход топлива на отпуск электроэнергии и тепла определяется следующим образом:

$$B_{ТЭС}^э = \delta_{от}^э \mathcal{E}_{ТЭС} 10^{-3}; \quad B_{ТЭС}^т = \delta_{от}^т T_{ТЭС} 10^{-3}.$$

Следует отметить, что некоторое количество тепла ТЭЦ поступает потребителям от пиковых водогрейных котлов а также из пароводяного тракта через редукционно-охладительные установки (РОУ).

Для упрощения расчетов целесообразно это тепло распределять на установленные турбоагрегаты пропорционально выработке ими тепловой энергии.

Нормы и нормативы устанавливаются усредненные по сезонам года. Однако для ГРЭС определяются коэффициенты сезонной неравномерности для объемов забора свежей воды и безвозвратных потерь. Для ТЭЦ определяется только коэффициент сезонной неравномерности для забора свежей воды, поскольку на ТЭЦ изменение размера безвозвратных потерь имеет сложную зависимость и во многом определяется графиком тепловых нагрузок:

$$K_{лет} = \frac{W_{лет}}{W_{ср}}; \quad K_{зв} = \frac{W_{зв}}{W_{в}} \quad (4.10)$$

Для оценки достоверности расчета норм проверяется водный баланс в целом по ТЭЦ:

$$N^{эсв} \mathcal{E} + N^{тсв} T = N^{эст} \mathcal{E} + N^{тст} T + П^э + П^т + N^{пер} \mathcal{E} + N^{пр} T \quad (4.11)$$

Сумма расчетных расходов свежей воды ($N^{эсв} \mathcal{E} + N^{тсв} T$) сравнивается с фактическим расходом свежей воды (по форме 2ИВ-водхоз) в целом по электростанции. Сравнение выполняется по форме 4 приложения 2. Отклонения расчетных расходов от фактических обозначаются в положительной записке.

Качество отводимой воды с учетом вредных веществ в сточных водах необходимо определять для:

выбора рациональной технологии производства с точки зрения охраны водных ресурсов;

определения ущерба народному хозяйству в результате загрязнения водных источников промышленными стоками;

расчета очистных сооружений и систем канализации;

планирования заданий по снижению уровня загрязненности и мероприятий по прекращению сброса загрязненных стоков в водоемы;

планирования заданий по улавливанию полезных веществ из сточных вод;

определения удельного приведенного стока на единицу продукции.

Состав и уровень загрязненности и отводимой воды по всем направлениям ее использования указываются в табл.П2.1 приложения 2.

Концентрации загрязнений определяются расчетами или на основании данных химического контроля. При наличии очистки указываются качество очищенного стока, методы очистки и состав очистных сооружений, а также используется ли этот сток в других циклах или сбрасывается в водоем.

При определении качества сточных вод рассчитывается дополнительное приращение концентрации загрязняющего воду вещества d (по каждому загрязняющему веществу) после технологического процесса по сравнению с содержанием этого вещества в исходной воде, забираемой из водоема, и концентрацией его в сточных водах, подлежащих сбросу в водоем после их очистки, по следующим формулам:

до очистки

$$\Delta C_d^I = \Delta C_d^{CT^I} - C_d^{CB}; \quad (4.12)$$

после очистки

$$\Delta C_d^{II} = C_d^{CT^{II}} - C_d^{CB} \quad (4.13)$$

Если источник водоснабжения не является приемником сточных вод, приращение концентраций (ΔC_d^I ; ΔC_d^{II}) целесообразнее определять по отношению к приемнику этих стоков, т.е.:

до очистки

$$\Delta C_d^I = C_d^{CT^I} - C_d^N; \quad (4.14)$$

после очистки

$$\Delta C_d^n = C_d^{CTn} - C_d^n. \quad (4.16)$$

Удельное количество [кг/(МВт·ч), кг/ГДж] загрязняющего воду вредного вещества, попадающего в стоки в процессе производства, на единицу продукции определяется по формуле

$$M_L' = \left(\sum_{i=1}^n \Delta C_{d_i}' H_{тех_i}^{CT} + \sum_{q=1}^H \Delta C_{d_q}' H_{\theta_q}^{CT} + \sum_{j=1}^H \Delta C_{d_j}' H_{x_j}^{CT} \right) 10^{-3}. \quad (4.16)$$

Удельное количество загрязняющего воду вредного вещества, оставшегося в сточных водах после очистки, на единицу продукции определяется по формуле

$$M_d'' = \left(\sum_{i=1}^n C_{d_i}'' H_{тех_i}^{CT} + \sum_{q=1}^H C_{d_q}'' H_{\theta_q}^{CT} + \sum_{j=1}^H C_{d_j}'' H_{x_j}^{CT} \right) 10^{-3} \quad (4.17)$$

Удельное количество загрязняющего воду вредного вещества, поступающего в водоем с очищенными сточными водами, на единицу продукции с учетом "фонového" загрязнения водосточника определяется по формуле

$$M_d''' = \left(\sum_{i=1}^n \Delta C_{d_i}'' H_{тех_i}^{CT} + \sum_{q=1}^H \Delta C_{d_q}'' H_{\theta_q}^{CT} + \sum_{j=1}^H \Delta C_{d_j}'' H_{x_j}^{CT} \right) 10^{-3}. \quad (4.18)$$

Удельное количество сточных вод на единицу продукции (Г МВт·ч, ГДж) с учетом их разбавления пропорционально значению содержащегося в сточных водах вредного вещества (d), по ко-

торому установлена предельно допустимая концентрация ($[ПДК]_d$), т.е. удельный "приведенный" сток, определяется по следующим формулам [в м³/(МВт·ч), м³/ГДж] :

до очистки сточных вод

$$Z'_d = H_{\text{тех}}^{CT} \sum_{i=1}^n \frac{C_{d_i}^{CT'}}{[ПДК]_d} + H_{\text{в}}^{CT} \sum_{q=1}^m \frac{C_{d_q}^{CT'}}{[ПДК]_d} + H_{\text{к}}^{CT} \sum_{j=1}^H \frac{C_{d_j}^{CT'}}{[ПДК]_d} ; \quad (4.19)$$

после очистки сточных вод

$$Z''_d = H_{\text{тех}}^{CT} \sum_{i=1}^n \frac{C_{d_i}^{CT''}}{[ПДК]_d} + H_{\text{в}}^{CT} \sum_{q=1}^m \frac{C_{d_q}^{CT''}}{[ПДК]_d} + H_{\text{к}}^{CT} \sum_{j=1}^H \frac{C_{d_j}^{CT''}}{[ПДК]_d} . \quad (4.20)$$

Примечание. "Приведенный" сток, показывающий количество воды, необходимое дополнительно для разбавления сточных вод от производства сточных вод в данном водоеме до уровня ПДК, позволяет определить эффективность систем водоснабжения и канализации и рассчитать урб, наносимый народному хозяйству загрязнением водных источников.

5. ИНДИВИДУАЛЬНЫЕ НОРМЫ И НОРМАТИВЫ ВОДОПОТРЕБЛЕНИЯ И ВОДОСВОБЖДЕНИЯ ОСНОВНЫХ ТЕХНОЛОГИЧЕСКИХ СИСТЕМ

5.1. Система охлаждения

Система охлаждения служит для охлаждения и конденсации отработавшего в турбоагрегате пара. Расход воды на охлаждение пара зависит от двух основных факторов: пропуска отработавшего пара в конденсатор (D_2) и начальной температуры охлаждающей воды (t_1).

Пропуск отработавшего пара определяется электрической, а для теплофикационных турбин также и тепловой нагрузкой (производительностью) турбоагрегата. При любых значениях D_2 расход охлаждающей воды должен обеспечивать эксплуатацию конденсационной установки в режиме экономического вакуума.

Для определения $W_{ох}$ по известным D_2 и t_1 целесообразно пользоваться типовыми нормативными характеристиками турбоагрегатов и конденсационных установок [1 - 4], а при их отсутствии методикой [5], причем D_2 и t_1 следует принимать усредненными за рассматриваемый период времени (предыдущие 3-5 лет).

Оптимальный расход охлаждающей воды можно определить, кроме того, и графическим методом. В данном случае режим экономического вакуума или оптимальный расход охлаждающей воды определяется минимумом суммы потерь мощности при ухудшении вакуума и затрат мощности на собственные нужды системы охлаждения (привод циркуляционных насосов). Для этого, пользуясь известными характеристиками конденсатора, кривой поправки на изменение вакуума для турбины, характеристиками циркуляционных насосов и системы трубопроводов, необходимо построить графики двух зависимостей: зависимости недовыработки мощности турбиной от расхода охлаждающей воды $\Delta N = f(V'_{ох})$ и зависимости затрат мощности на перекачку охлаждающей воды от ее расхода $N_{сн} = f(W_{ох})$. После этого по сумме $(\Delta N + N_{сн})$ строится для различных расходов охлаждающей воды график, минимум которого и определяет оптимальный расход охлаждающей воды (см. рис.4).

При эксплуатации турбоагрегата в режиме экономического вакуума нормативный расход охлаждающей воды ($м^3/ч$) можно также получить из уравнения теплового баланса

$$W_{конв} = \frac{\Delta h}{E_3 (t_2 - t_1)} D_2 \quad (5.1)$$

Кроме охлаждения пара в конденсаторе некоторая часть воды системы охлаждения используется для охлаждения масла и газа в масло- и газоохладителях ТА, устанавливаемых, как правило, на-

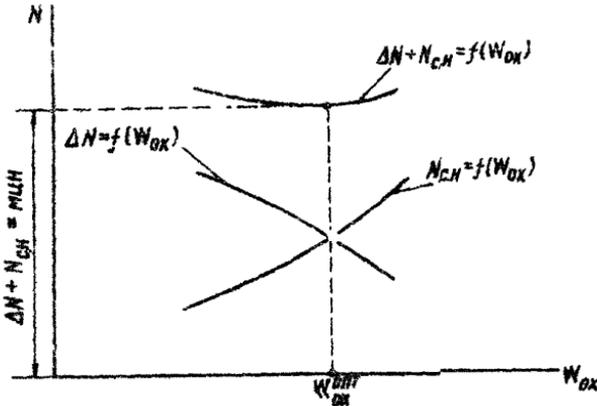


Рис.4. Определение оптимального расхода охлаждающей воды:
 ΔN - недовыработка электроэнергии турбиной; $N_{с.н}$ - затраты электроэнергии на перекачку охлаждающей воды

радиально конденсатору по ходу воды. Таким образом, общий потребный расход охлаждающей воды равен

$$W_{ox} = W_{конд} + W_M + W_2, \quad (5.2)$$

где $W_M + W_2$ - принимается по данным проектно-технической документации.

Ориентировочно сумма этих величин составляет 6-15% $W_{конд}$ для малых конденсационных турбин (с двухходовыми конденсаторами) и 3-7% для крупных конденсационных турбин с двухходовыми конденсаторами [6].

Величину W_M можно принимать по данным табл.5.1 [6].

Т а б л и ц а 5.1
Расход воды на маслоохладители
конденсационных турбин

Мощность конденса- ционной турбины, МВт	Расход воды, м ³ /ч
2,5	25
3,0	
4,0	
6,0	40-50
12,0	
25	61
50	122
100	182
150	268
200	435

Величину V_2 (для отечественных турбоагрегатов) можно принимать на следующего расчета: при мощности 12 МВт V_2 равно 100 м³/ч; 25-50 МВт - 200 м³/ч; 100-200 МВт - 400-600 м³/ч

Для турбин типов Т, ПТ и Р расход охлаждающей воды на масло и газоохладители следует принимать по табл. 5.2.

Т а б л и ц а 5.2
Расход воды на масло- и газоохладители
турбин типов Т, ПТ и Р

Тип турбины	Расход воды (по заводским данным), м ³ /ч	Тип турбины	Расход воды (по заводским данным), м ³ /ч
T-250/300	850	ПТ-25	375
T-175/210	750	ПТ 12	235
T-100/120	650	P-100	700
T-50	440	P-50	560
T-25	375	P-25	500
T-6	125	P-12	300
ПТ-135	650	P-6	200
ПТ-60 и ПТ-80	520		

При определении расхода охлаждающей воды для расчета норм следует учитывать ограниченные возможности регулирования подачи циркуляционных насосов, не позволяющие в ряде случаев поддерживать оптимальный расчетный расход воды в системе. В этих случаях в качестве расчетного расхода воды следует принимать расход, максимально близкий к оптимальному, который может быть получен регулированием подачи циркуляционных насосов. При этом расход охлаждающей воды, определенный по подаче циркуляционных насосов, как правило, включает и расход воды на масло- и газоохладители.

П р и м е ч а н и е . Нормативный $W_{ох}$ следует принимать не меньше минимального расхода, указанного заводом-изготовителем для каждого конкретного конденсатора, исходя из условий его заполнения.

Существует несколько основных типов систем охлаждения:

- прямоточная;
- обратная с градирнями или брызгальными бассейнами;
- обратная с водохранилищем-охладителем.

П р и м е ч а н и е . Здесь и далее имеются в виду водохранилища электростанций обособленного пользования.

При прямоточной системе охлаждения объем водопотребления равен сумме объемов водоотведения и потерь на дополнительное испарение в водном объекте за счет сброса нагретой воды.

$$W_{ох}^{с.в} = W_{ох}^{с.т} + W_{ох}^{\delta.u} \quad (5.3)$$

В соответствии с расчетами ТЭП эти потери целесообразно принять в размере $\tau\%$ $W_{ох}$, т.е. в данном случае

$$\begin{aligned} W_{ох}^{с.в} &= W_{ох}, \\ W_{ох}^{с.т} &= 0,99 W_{ох}, \\ W_{ох}^{\delta.u} &= 0,01 W_{ох}. \end{aligned} \quad (5.4)$$

Для прямоточных систем охлаждения качество сточных вод определяется по формуле

$$(C^{с.т})_i = 1,01 (C^{с.в})_i \quad (5.5)$$

Для обратной системы охлаждения с градирнями объем водопотребления равен сумме объемов водоотведения (продувки) и потерь на испарение и с капельным уносом из градирен,

$$W_{ox}^{cb} = W_{ox}^{np} + (W_{ox}^{ky} + W_{ox}^u). \quad (5.6)$$

Потери на испарение определяются по [7]:

$$W_{ox}^u = K \Delta t W_{ox}, \quad (5.7)$$

где K - коэффициент, учитывающий долю теплоотдачи испарением в общем объеме теплоотдачи, принимаемый для градирен по [7];

Δt - перепад температур воды до и после охлаждения в охладителе.

Потери с капельным уносом определяются [7] как

$$W_{ox}^{ky} = \rho^{ky} W_{ox}, \quad (5.8)$$

Необходимый расход продувочной воды определяется допустимой степенью упаривания воды исходя из условий предотвращения отложений и коррозии в системе.

Расчетный расход продувочной воды составляет

$$W_{ox}^{np} = \frac{1}{\varphi_{доп} - 1} W_{ox}^u - W_{ox}^{ky}. \quad (5.9)$$

Допустимый коэффициент упаривания воды зависит от принятого метода стабилизационной обработки (выбираемого на основании технико-экономического сравнения различных режимов и наличия лимитирующих показателей (например, допустимая концентрация сульфатов по условиям стойкости бетонных конструкций)).

$$\varphi_{доп} \leq \frac{(C_{доп})_i}{(C^{cb})_i}, \quad (5.1)$$

Если расчетное значение продувки $W_{ox}^{пр}$ при заданном коэффициенте упаривания $\varphi_{дог}$ получает отрицательное значение, это свидетельствует с том, что продувка не требуется, а коэффициент упаривания составит

$$\varphi = \frac{W_{ox}^u + W_{ox}^{к.у}}{W_{ox}^{к.у}} \quad (5.11)$$

Состав сбросных вод оборотных систем охлаждения определяется составом исходной воды, используемой для подпитки системы, коэффициентом упаривания воды и видом обработки воды для предотвращения накипеобразования, при котором изменяется ее солевой состав.

Для оборотных систем охлаждения, эксплуатирующихся со сбросом части воды в водоемы, применяется подкисление серной кислотой, фосфатирование с использованием полифосфатов, обработка воды оксизилидентрифосфоновой кислотой (ОЭДФ) и сочетание этих способов.

При подкислении в воде увеличивается содержание сульфатов. В эквивалентном количестве снижается концентрация бикарбонатов за счет их разложения и удаления углекислоты. Подкисление производится до остаточной щелочности оборотной воды 2 мг-экв/л.

При фосфатировании концентрация полифосфатов поддерживается на уровне 2-2,5 мг/л в пересчете на P_2O_5 . Фосфатирование эффективно при коэффициенте упаривания не более 1,6 (при больших значениях усиливается гидролиз полифосфатов с образованием шлама) и щелочности оборотной воды до 4,5 мг-экв/л. При более высокой щелочности производится дополнительное подкисление воды серной кислотой до остаточной щелочности 4,0 мг-экв/л.

При обработке воды кислотой ОЭДФ концентрация реагента поддерживается в зависимости от щелочности оборотной воды, (табл.5.3);

Т а б л и ц а 5.3

Дозировка кислоты ОЭДФ

Щелочность, мг-экв/л	4	4-5	5-6	6-7	7,5
Кислота ОЭДФ, мг/л	0,25	0,5	1,0	2,0	3-4

При более высоком значении щелочности производится дополнительное подкисление серной кислотой до оптимальной щелочности 5 мг-экв/л; концентрация кислоты ЭДФ поддерживается на уровне 1 мг/л.

При применении серной кислоты для обработки воды возможно осаждение сульфата кальция; чтобы избежать этого необходимо соблюдать условие

$$\frac{Ca^{np} SO_4^{np} f_2^2}{127100} < 1, \quad (5.12)$$

где Ca^{np}, SO_4^{np} - концентрация ионов кальция и сульфат-ионов в оборотной воде, мг/л;
 f_2 - коэффициент активности двухвалентных ионов.

$$f_2 = 10^{-\frac{2\sqrt{\mu}}{1+1,0\sqrt{\mu}}};$$

μ - ионная сила раствора.

$$\mu = 2.2 \cdot 10^{-5} CC_{ок},$$

$CC_{ок}$ - солесодержание охлаждающей воды, мг/л.

Если условие (5.12) для рассматриваемых режимов не выполняется, необходимо провести дополнительное умягчение воды, например известкованием или содоизвесткованием. В этом случае сброс оборотной воды в водосемы, как правило, не производится. Выход растворимых солей из системы обеспечивается только капельным сбросом или отбором воды на технологические цели.

Концентрация компонентов в оборотной (а следовательно, и в сбросной) воде, зависящая от режима обработки, приведена в табл.5.4. Здесь же показаны границы применимости методов.

Для остальных растворенных примесей расчет производится по формуле

$$(C^{ст})_i = \varphi (C^{вх})_i, \quad (5.13)$$

Т а б л и ц а 5.4
Концентрация компонентов сбросных вод

Показатель	Метод обработки охлаждающей воды				
	подкислением	по. фосфатами	полифосфатами и подкислением	кислотой ОЭДФ	кислотой ОЭДФ и подкислением
Щелочность, мг-экв/л	2,0	-	4,0	-	5,0
SO_4^{2-} мг/л	φF_1^*	-	φF_1^*	-	φF_1^*
Содержание, мг/л ^{жк}	φF_2^{**}	-	φF_2^{**}	-	φF_2^{**}
P_2O_5 мг/л	-	2,5	2,5	-	-
Кислота ОЭДФ, мг/л	-	-	-	Табл. 5.3	1,0
Граница применимости метода	Условие (5.12)	$\varphi \leq 1,6$ $\varphi \psi^{иск} \leq 4,5$	$\varphi \leq 1,6$ Условие (5.12)	$\varphi \psi^{иск} \leq 7,5$	Условие (5.12)

$$* F_1^* = SO_4^{иск} + 48 \left(\psi^{иск} - \frac{\psi}{\varphi} \right).$$

$$** F_2^{**} = C_c^{иск} - 13 \left(\psi^{иск} - \frac{\psi}{\varphi} \right).$$

Для оборотных систем охлаждения с водохранилищами объем свежей воды равен сумме объемов водоотведения и потерь. При этом в объем водоотведения входят организованный сток воды через плотину и фильтрация из водохранилища в водный объект, а в объем потерь - естественное и дополнительное (за счет сброса нагретой воды) испарение с зеркала водохранилища, т.е.:

$$W_{ох}^{св} = W_{ох}^{ст} + W_{ох}^{фи} \cdot W_{ох}^{дл} \quad (5.14)$$

При этом $W_{ох}^r = W_{ох}^{пр} + W_{ох}^{\phi}$,

$$W_{ох}^{дл} = W_{ох} - W_{ох}^{\phi}$$

Для ТЭС с русловыми водохранилищами-охладителями в качестве свежей добавочной воды системы охлаждения принимается естественный сток реки в створе плотины. Расход свежей воды целесообразно определять как сток расчетной обеспеченности: для водохранилищ сезонного регулирования - сток 95% обеспеченности, для водохранилищ многолетнего регулирования - средньюгодовой сток. Объемом сточных вод системы в этом случае будет весь сток реки соответствующей обеспеченности, за вычетом потерь на дополнительное и естественное испарение.

Для ТЭС с наливными и отсечными водохранилищами: расход свежей воды определяется размерами продувки, которая в свою очередь зависит от степени унаривания воды и определяется из условия необходимости предотвращения отложений и коррозии в системе охлаждения, т.е.:

$$W_{ох}^{пр} = \frac{1}{\varphi_{доп} - 1} (W_{ох}^{e.u} + W_{ох}^{d.u}) - W_{ох}^{\varphi} \quad (5.15)$$

Расход сточных вод системы составит:

$$W_{ох}^{ст} = W_{ох}^{пр} + W_{ох}^{\varphi} = \frac{1}{\varphi_{доп} - 1} (W_{ох}^{e.u} + W_{ох}^{d.u}) \quad (5.16)$$

При проведении расчетов составлявшие водного баланса систем охлаждения с водохранилищами целесообразно принимать по данным технических проектов, а также паспортов водохранилищ, составленных органами Минводхоза, а при их отсутствии определять расчетным путем.

Для таких случаев потери на дополнительное испарение с зеркала водохранилища допускается принимать по формуле (5.7), при этом коэффициент K принимается для продув-охладителей по [7].

Потери воды (M^3) на естественное испарение с зеркала водохранилищ определяются по формуле [8]

$$W_{ох}^{e.u} = \varepsilon F \cdot D \cdot 864 \quad (5.17)$$

где F - площадь зеркала водохранилища, m^2 ;
 E - высота слоя испарения [8], cm .

Фильтрация воды из водохранилищ имеет место в основании плотины и в обко ее.

Фильтрация в основании плотины [9] :

плотина на однородном основании :

- с плоским флотбетом

$$q_{\phi n} = K H q_r, \quad (5.18)$$

где K - коэффициент фильтрации грунта, м/сут;
 H - напор плотины, м;
 q_r - приведенный расход, определяемый зависимостью $q_r = f\left(\frac{R}{L}\right)$ (рис.5);
 - с цементационной завесой

$$q_{\phi z} = K H q_r', \quad (5.19)$$

где q_r' определяется по графику (рис.6);

плотина на неоднородном основании;

задача з имеет точного решения.

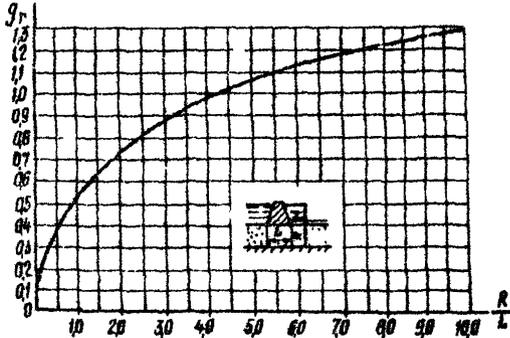


Рис.5. Определение приведенного расхода q_r для плотины на однородном основании:

$$q_r = f\left(\frac{R}{L}\right),$$

где R - глубина залегания водоупорного слоя;
 L - ширина плотины по основанию

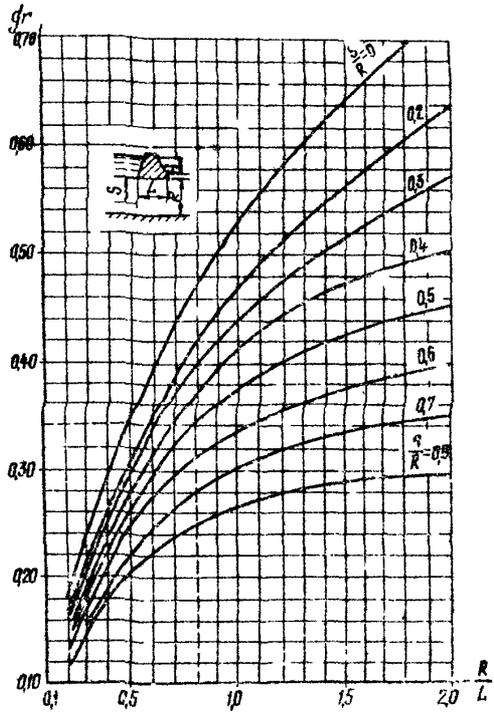


Рис.6. Определение приведенного расхода (q_r') для плотины с цементационной завесой

$$q_r' = f\left(\frac{R}{L}\right);$$

S - высота цементационной завесы

Ориентировочное значение коэффициента фильтрации из водохранилища в зависимости от породы грунта принимается по табл.5.5 [10] .

Т а б л и ц а 5.5

Коэффициент фильтрации грунта	
Порода	K м/сут
Тяжелый суглинок	0,05
Легкий суглинок	0,05-0,1
Супесь	0,1-0,5
Лесс	0,25-0,5
Песок пылеватый	0,5-1,0
Песок мелкозернистый	1,0-5,0
Песок среднезернистый	5,0-20,0
Песок крупнозернистый	20-50
Гравий	50-150
Галечник	100-500
Крупный галечник, лишенный песчаного заполнения	500-1000

При незначительном различии водопроницаемости слоев (кратность максимального и минимального значений коэффициентов фильтрации слоев менее 10) $q_{ф.з}$ определяется так же, как и для плотины с однородным основанием, с той лишь разницей, что глубина залегания водоупорного слоя R определяется по методу приведения действительной толщины пласта к эквивалентной ей в фильтрационном отношении.

Эквивалентная толщина (м) определяется как

$$i_1 = \rho_1 + \frac{K_2}{K_1} \rho_2 + \frac{K_3}{K_1} \rho_3 + \dots + \frac{K_n}{K_1} \rho_n, \quad (5.20)$$

где $K_1 \dots n$ - коэффициенты фильтрации слоев;
 $\rho_1 \dots n$ - толщина слоев, м.

Значение фильтрации $[м^3/(сут. м)]$ соответственно этому определяется как

$$q_{фп} = K_1 H \frac{h_1}{L + K_1}; \quad (5.21)$$

основание плотины сложено двумя горизонтальными водопроницаемыми слоями:

водопроницаемость нижнего слоя во много раз больше, чем верхнего; значение фильтрации $[м^3/(сут. м)]$ определяется по формуле Каменского:

$$q_{фп} = \frac{H}{\frac{L}{K_2 \rho_2} + 2 \sqrt{\frac{L}{K_1 K_2 \rho_2}}}. \quad (5.22)$$

Фильтрация в обход плотины $[л]$:

Ориентировочно значение фильтрации через один берег водохранилища:

- для безнапорных вод

$$W_{фдб} = K H (h_1 + H_1); \quad (5.23)$$

- для напорных вод

$$W_{фдн} = 2 K H m, \quad (5.24)$$

где h_1 - расстояние от уровня воды в водоеме до водоупорного слоя, м;

H_1 - расстояние от отметки нормального подпорного горизонта до водоупорного слоя, м;

m - толщина водоупорного слоя, м.

Качество сточных вод оборотной системы очистки с водохранилищем определяется по формуле

$$(C^S)_t = \varphi (C^S)_0; \quad (5.25)$$

для определения по данным химического контроля (КС).

При определении норм водопользования расходы охлаждающей воды относятся целиком на отпуск электроэнергии. На некоторых ТЭЦ в качестве охлаждающей используется подпиточная вода теплосети. В этом случае расход охлаждающей воды определяется нагрузкой теплосети и целиком относится на отпуск тепла.

Для расчета норм расхода воды в системе охлаждения определяется в следующем порядке:

- усредненная производительность турбоагрегата за рассматриваемый период;
- расход пара в конденсатор для данной производительности;
- расход охлаждающей воды при эксплуатации конденсационной установки в режиме экс...омического вакуума;
- расход свежей, оборотной, повторной или последовательно используемой, сточной воды в системе и безвозвратные потери в системе;
- нормы водопотребления и водоотведения;
- химический состав сточных вод;
- удельные количества загрязняющих воду веществ.

5.2. Система охлаждения вспомогательных механизмов основного оборудования ТЭС

К вспомогательным механизмам основного оборудования ТЭС относятся насосы, мельницы, дымососы, вентиляторы и другие, подшипники которых охлаждаются водой.

Расходы воды на вспомогательные механизмы принимаются по данным проектно-технической документации или производственных испытаний.

После охлаждения механизмов вода может использоваться повторно или сбрасываться в водоем. В зависимости от принятой схемы использования воды определяются объемы оборотной и сточной воды. Объемы этих вод в целом по системе распределяются на отпуск тепла и электроэнергии пропорционально расходам топлива в целом по электростанции.

5.3. Водоподготовительные установки

Водоподготовительные установки (ВПУ) служат для восполнения пароводяных потерь электростанций, потребителей пара и теплосети. Количество воды, потребляемой ВПУ, составляет

$$W^{потр} = W^{оч} + W^{ст}. \quad (5.26)$$

Потребляемая ВПУ вода может включать в себя как свежую воду, забираемую из водосточника, так и повторно или последовательно используемую (продукта системы охлаждения, не содержащую стоки и т.д.), т.е.

$$W^{потр} = W^{св} + W^{пл} \quad (5.27)$$

Производительность ВПУ (количество обработанной воды) зависит от размера потерь пароводяного цикла ТЭС, возврата конденсата потребителями тепла, потерь теплосети и определяется "Нормами технологического проектирования тепловых электростанций" [13] а также нормативными документами вышестоящих организаций (РСУ, главк и т.д.).

Часто указанные фактические потери на ТЭС оказываются ниже нормативных [13], поэтому фактическая производительность ВПУ оказывается ниже расчетной.

При нормировании производительность ВПУ следует выбирать наименьшую из двух сравниваемых значений.

Количество и степень загрязненности сточных вод зависят от качества исходной воды, схемы ВПУ, ее производительности и определяются расчетами, приводимыми ниже, а в ряде случаев путем проведения химических анализов [14].

Для восполнения пароводяных потерь ТЭС и потребителей пара обычно используются ВПУ двухступенчатого натрий-катионирования и химического или термического обессоливания.

Б.3.1. Установка двухступенчатого
натрий-катионирования
с предварительной обработкой воды

Количество сточных вод от двухступенчатой натрий-катионитовой установки с предварительной обработкой воды определяется по формуле

$$W_{Na}^{ст} = W^{оч} \left[K_{пред} + (K_{пр} + 1) (K^I + K^II + K^I K^II) \right], \quad (5.28)$$

где

$$K_{пред} = \frac{W_{пред}^{ст}}{W_{пред}^{оч}}; \quad (5.29)$$

$$K^I = \frac{q^I (Ж^{пред} - Ж_{ост}^I)}{\varepsilon^I}; \quad (5.30)$$

$$K^II = \frac{q^II (Ж_{ост}^I - Ж_{ост}^II)}{\varepsilon^II}, \quad (5.31)$$

- где
- $K_{пр}$ - коэффициент, учитывающий долю сбросных вод от установки предварительной обработки воды;
 - K^I - коэффициент, учитывающий долю умягченной воды, расходуемой на собственные нужды фильтров первой ступени;
 - K^II - то же фильтров второй ступени;
 - $Ж^{пред}$ - общая жесткость воды после предварительной обработки;
 - $Ж_{ост}^I$ - жесткость воды, обработанной на первой ступени;
 - $Ж_{ост}^II$ - жесткость воды, обработанной на второй ступени.

Качественный состав (г-экв/м³) сбросных вод после первой ступени двухступенчатой натрий-катионитной установки с учетом качества исходной (после предварительной обработки) воды, используемой на собственные нужды, определяется по формулам

$$Ca^I = \frac{(Ca^n - Ca_{ост}^I)}{K^I} + Ca^n; \quad (5.32)$$

$$Mg^I = \frac{(Mg^n - Mg_{ост}^I)}{K^I} + Mg^n; \quad (5.33)$$

$$Na^I = \frac{(Ж^n - Ж_{ост}^I)(\beta^I - t)}{1} + Nn^n; \quad (5.34)$$

$$Cl^I = \frac{(Ж^n - Ж_{ост}^I)\beta^I}{K^I} + Cl^n \quad (5.35)$$

Качественный состав сбросных вод после натрий-катионитных фильтров второй ступени определяется по формулам

$$Ca^{II} = \frac{(Ca_{ост}^I - Ca_{ост}^{II})(K^{II} + t)}{K^{II}}; \quad (5.36)$$

$$Mg^{II} = \frac{(Mg_{ост}^I - Mg_{ост}^{II})(K^{II} + t)}{K^{II}}; \quad (5.37)$$

$$Na^{\text{II}} = \frac{(Ж_{\text{ост}}^{\text{I}} - Ж_{\text{ост}}^{\text{II}})(K^{\text{II}+1})(\delta^{\text{II}-1})}{K^{\text{II}}}; \quad (5.38)$$

$$С\ell^{\text{II}} = \frac{(Ж_{\text{ост}}^{\text{I}} - Ж_{\text{ост}}^{\text{II}})(K^{\text{II}+1})\delta^{\text{II}}}{K^{\text{II}}} + С\ell^{\text{II}}, \quad (5.39)$$

где $Ca^{\text{II}}, Mg^{\text{II}}, Na^{\text{II}}, С\ell^{\text{II}}$ - содержание соответствующих компонентов в воде после ее предварительной обработки;

$Ca_{\text{ост}}^{\text{I}}, Mg_{\text{ост}}^{\text{I}}, Na_{\text{ост}}^{\text{I}}, С\ell_{\text{ост}}^{\text{I}}$ - содержание соответствующих компонентов в воде после фильтров первой (I) и второй (II) ступеней;

Усредненный состав сточных вод (γ -экв/л³) от двухступенчатой натрий-катионитной установки определяется по формулам

$$Ca_{\text{ср}} = \frac{K^{\text{I}}Ca^{\text{I}} + K^{\text{II}}Ca^{\text{II}}}{K^{\text{I}} + K^{\text{II}}}; \quad (5.40)$$

$$Mg_{\text{ср}} = \frac{K^{\text{I}}Mg^{\text{I}} + K^{\text{II}}Mg^{\text{II}}}{K^{\text{I}} + K^{\text{II}}}; \quad (5.41)$$

$$Na_{\text{ср}} = \frac{K^{\text{I}}Na^{\text{I}} + K^{\text{II}}Na^{\text{II}}}{K^{\text{I}} + K^{\text{II}}}; \quad (5.42)$$

$$\omega_{\text{ср}} = \frac{K^{\text{I}}С\ell^{\text{I}} + K^{\text{II}}С\ell^{\text{II}}}{K^{\text{I}} + K^{\text{II}}}; \quad (5.43)$$

Концентрации остальных компонентов по сравнению с исходными не изменяются.

5.3.2. Установки двухступенчатого химического обессоливания

Количество сточных вод ($\text{м}^3/\text{ч}$) от ионитной части установок двухступенчатого химического обессоливания:

$$W^{CT} = W^{OЧ} \left\{ K_{AII} + K_{НИ} (1 + K_{AII}) + (1 + K_{AII}) (1 + K_{НИ}) [K_{AI} + K_{НИ} (1 + K_{AI})] \right\} \quad (5.44)$$

$$K_{НИ} = q_{НИ} \frac{(Ж_{исх} - Ж_{ост})}{\epsilon_{НИ}}; \quad (5.45)$$

$$K_{НИ} = q_{НИ} \frac{(Ж_{ост} + Na)}{\epsilon_{НИ}}; \quad (5.46)$$

$$K_{AI} = q_{AI} \frac{\Sigma(Cr + SO_4)}{\epsilon_{AI}}; \quad (5.47)$$

$$K_{AII} = q_{AII} \frac{HSiO_3 + CO_2}{\epsilon_{AII}}; \quad (5.48)$$

где $K_{НИ}, K_{НИ}$ - коэффициенты собственных нужд H^+ -катионитных фильтров первой и второй ступеней;
 K_{AI}, K_{AII} - то же для анионитных фильтров первой и второй ступеней;
 $\Sigma(Cr + SO_4)$ - суммарное содержание хлоридов и сульфатов в воде, поступающей на ионитные фильтры, мг-экв/л;
 $HSiO_3$ - содержание кремнекислоты в осветленной воде, мг-экв/л;
 Na - содержание натрия в исходной воде, мг-экв/л.
 Качественный состав сбросных вод ($\text{г-экв}/\text{м}^3$), поступающих в бак нейтрализатор:

$$Ca = Ca^{пред} \frac{(W^{CT} + W^{O4})}{W^{CT}}; \quad (5.49)$$

$$Mg = Mg^{пред} \frac{(W^{CT} + W^{O4})}{W^{CT}}; \quad (5.50)$$

$$Na = \frac{Na^{пред} (W^{CT} + W^{O4}) + D_{NaOH}}{W^{CT}}; \quad (5.51)$$

$$SO_4 = \frac{SO_4^{пред} (W^{CT} + W^{O4}) + D_{H_2SO_4}}{W^{CT}}; \quad (5.52)$$

$$Cl = \frac{Cl^{пред} (W^{CT} + W^{O4})}{W^{CT}}; \quad (5.53)$$

$$H_2SiO_3 = \frac{H_2SiO_3^{пред} (W^{CT} + W^{O4})}{W^{CT}}; \quad (5.54)$$

$$HCO_3 = \frac{HCO_3^{пред} (W^{CT} + W^{O4})}{W^{CT}}; \quad (5.55)$$

$$D_{pг} = \frac{D_{pг}^{пред} (W^{ст} + W^{оч})}{W^{ст}}; \quad (5.56)$$

$$D_{NaOH} = \delta_{NaOH} \sum A (W^{ст} + W^{оч}); \quad (5.57)$$

$$D_{H_2SO_4} = \alpha_{H_2SO_4} \sum K (W^{ст} + W^{оч}), \quad (5.58)$$

где δ_{NaOH} , $\alpha_{H_2SO_4}$ - удельные расходы соответственно едкого натра и серной кислоты на регенерацию ионообменников, г-экв/г-экв;

$\sum A$ - суммарное содержание анионов сульфатов, хлоридов, кремниекислоты, бикарбонатов, нитратов, органики, г-экв/м³;

$\sum K$ - суммарное содержание катионов кальция, магния, натрия, г-экв/м³.

В баках-нейтрализаторах после смешивания сбросных вод происходит их частичная нейтрализация. Для полной нейтрализации сточных вод в баки-нейтрализаторы следует добавить реагенты кислоту или щелочь. Расход реагентов (г-экв/м³) рассчитывается по равенствам

$$D_{H_2SO_4} = \sum K - \sum A; \quad D_{NaOH} = \sum A - \sum K;$$

Преобладание катионов указывает на избыточную щелочность, а анионов - на избыточную кислотность сточных вод в баке-нейтрализаторе.

Состав стоков после нейтрализации определяется с учетом реагентов, используемых для нейтрализации.

5.3.3. Водоподготовительная установка
подго химического обессоливания
по схеме "цепочка"

Количество сточных вод ($\text{м}^3/\text{ч}$) от ВПУ определяется по формуле

$$W^{CT} = W^{OC} (K_1 + K_1 K_{\text{пред}} + K_{\text{пред}}), \quad (5.59)$$

где $K_{\text{пред}}$ - коэффициент, учитывающий долю сбросных вод после предварительной обработки; определяется по формуле (5.24);

K_1 - коэффициент, учитывающий долю сбросных вод ионитных фильтров ВПУ, работающей по схеме "цепочка"; определяется по табл.5.6.

Состав сточных вод ($\text{г-экв}/\text{м}^3$) от ионитной части ВПУ (схема "цепочка") без нейтрализации стоков:

$$Ca = Ca^{\text{пред}} \frac{(K_1 + 1)}{K_1}; \quad (5.60)$$

$$Mg = Mg^{\text{пред}} \frac{(K_1 + 1)}{K_1}; \quad (5.61)$$

$$Na = Na^{\text{пред}} \frac{(\gamma_1 + 1)}{K_1} + \frac{\sum A \delta (K_2 + 1)}{K_1}; \quad (5.62)$$

$$SD_4 = SD_4^{\text{пред}} \frac{(K_1 + 1)}{K_1} + \frac{\sum K \alpha (K_1 + 1)}{K_1}; \quad (5.63)$$

$$Cl = Cl^{\text{пред}} \frac{(K_1 + 1)}{K_1}; \quad (5.64)$$

$$CO_3 = 0,8 \frac{(K_1 + 1)(K_1 - K_2)}{K_1}; \quad (5.65)$$

$$H_2SiO_3 = HSiO_3^{пред} \frac{(K_1 + 1)}{K_1}, \quad (5.66)$$

- где K_2 - коэффициент собственных нужд по обессоленной воде; определяется по табл.5.6.
 $\Sigma K, \Sigma A$ - сумма катионов и анионов в воде после предварительной обработки, г-экв/м³;
 α, δ - удельные расходы кислоты и щелочи (100%-ные) на регенерацию, г-экв/г-экв; определяются по табл.5.6.

Т а б л и ц а 5.6

Основные характеристики условий химического обессоливания, работающего по схеме "цепочка"

$\Sigma(Cl+SO_4)$ мг-экв/л	K_1	K_2	Удельный расход одного натрия, г-экв/г-экв	Удельный расход серной кислоты, г-экв/г-экв	Схема "цепочки"
До 2	0,1	0,02	2,4	1,5	Н ₁ -Н ₂ -Д-А ₁ -А ₂ СК-1-АН-Э1-АВ-17
3-4	0,2	0,05	1,75	1,2	Н ₁ -Н ₂ -А ₁ -Г-Н ₂ -А ₂ СК-1-КУ-2АН-Э1 СК-1 АВ-17
Св.4 до 5	0,25	0,08	1,75	1,2	То же
6-7	0,5	0,1	1,75	1,8	Н ₁ -Н ₂ -Г-Д-Н ₂ -А ₂ КУ-2-АН-Э1-СК-1 АВ-17

5.3.4. Водоподготовительная установка
термического обессоливания с предварительным
двухступенчатым натрий-катионированием

Количество сточных вод ($\text{м}^3/\text{ч}$) такой ВПУ определяется как

$$W_{\text{исп}}^{\text{ст}} = \frac{W^{\text{оч}}}{1 - K_{\text{исп}}} \left[K_{\text{пред}} + (1 + K_{\text{пред}})(K^{\text{I}} + K^{\text{II}} + K^{\text{I}}K^{\text{II}}) \right] \quad (5.67)$$

$$K_{\text{исп}} \approx \frac{CC^{\text{исп}}}{CC_{\text{конц}}} \quad , \quad (5.68)$$

где $K_{\text{исп}}$ - коэффициент упаривания;
 $CC^{\text{исп}}$ - солесодержание воды, поступающей в испаритель, мг/л;

$CC_{\text{конц}}$ - солесодержание концентрата испарителя, мг/л
(практически на действующих испарителях
 $CC_{\text{конц}} \approx 50$ г/л).

Солесодержание воды (мг/л), поступающей в испаритель, определяется по формуле

$$\begin{aligned} CC^{\text{исп}} &= CC^{\text{пред}} + Mg^{\text{пред}}(23-12) + Ca^{\text{пред}}(23-20) = \\ &= CC^{\text{пред}} + 11Mg^{\text{пред}} + 3Ca^{\text{пред}} \end{aligned} \quad (5.69)$$

Поскольку в испарителе концентрируются все компоненты, содержащиеся в исходной воде, их концентрации (г/л) можно определить по соотношению

$$C_i^{\text{конц}} = \frac{C_i^{\text{исп}}}{K_{\text{исп}}} \quad , \quad (5.70)$$

Исходной водой для испарителя, как правило, является вода, прошедшая предварительную обработку и двухступенчатое натрий-кальционирование.

Усредненный состав сточных вод (г-экв/м³) определяется по следующим равенствам:

$$Ca_{cp} = \frac{K^I (Ca^I + Ca^{исх}) + K^{II} Ca^{II} + K_{исп} Ca^{конц}}{K^I + K^{II} + K_{исп}}; \quad (5.71)$$

$$Mg_{cp} = \frac{K^I (Mg^I + Mg^{исх}) + K^{II} Mg^{II} + K_{исп} Mg^{конц}}{K^I + K^{II} + K_{исп}}; \quad (5.72)$$

$$Na_{cp} = \frac{K^I (Na^I + Na^{исх}) + K^{II} Na^{II} + K_{исп} Na^{конц}}{K^I + K^{II} + K_{исп}}; \quad (5.73)$$

$$Cl_{cp} = \frac{K^I (Cl^I + Cl^{исх}) + K^{II} Cl^{II} + K_{исп} Cl^{конц}}{K^I + K^{II} + K_{исп}}; \quad (5.74)$$

$$(SO_4)_{cp} = \frac{SO_4^{исх} (K^I + K^{II}) + K_{исп} SO_4^{конц}}{K^I + K^{II} + K_{исп}}; \quad (5.75)$$

$$(HCO_3)_{cp} = \frac{HCO_3^{исх} (K^I + K^{II}) + K_{исп} HCO_3^{конц}}{K^I + K^{II} + K_{исп}}; \quad (5.76)$$

где K^I и K^{II} - коэффициенты собственных нужд натрий-катионитных $\bar{\phi}$ фильтров первой и второй ступеней, определяются по формулам (5.30) и (5.31).

Для подпитки теплоотсти обычно используется ВПУ, работающие по схемам параллельного водород-натрий-катионирования и известкования-подкисления.

5.3.5. Гидроподготовительная установка параллельного водород-натрий-катионирования

Количество сточных вод ($m^3/ч$) от ВПУ определяется как

$$W_{H-Na}^{ст} = 0,5 W^{оч} (J^{исх} - J_{ост}) \left(\frac{q_{Na}}{E_{Na}} + \frac{q_H}{E_H} \right) \quad (5.77)$$

Качество обросных вод ($г-экв/м^3$) от натрий-катионитных фильтров определяется по формулам

$$Ca^{Na} = Ca^{исх} + \frac{Ca^{исх} (K_{Na} + 1)}{K_{Na}}; \quad (5.78)$$

$$Mg^{Na} = Mg^{исх} + \frac{Mg^{исх} (K_{Na} + 1)}{K_{Na}}; \quad (5.79)$$

$$Na^{Na} = Na^{исх} + \frac{(b_{Na} - 1) (J^{исх} - a, f) (K_{Na} + 1)}{K_{Na}}; \quad (5.80)$$

$$C_{\text{Cl}}^{\text{Na}} = C_{\text{Cl}}^{\text{исх}} + \frac{b_{\text{Na}} (\mathcal{K}^{\text{исх}} - 0,1)(K_{\text{Na}} + 1)}{K_{\text{Na}}}, \quad (5.81)$$

где K_{Na} - коэффициент собственных нужд Na - катионитных фильтров;

$$K_{\text{Na}} = \frac{q_{\text{Na}} (\mathcal{K}^{\text{исх}} - 0,1)}{\varepsilon_{\text{Na}}}; \quad (5.82)$$

b_{Na} - удельный расход NaCl , г-экв/г-экв [15].

Концентрации остальных компонентов по сравнению с исходными не изменяются.

Качество обросных вод (г-экв/м³) от водород-катионитных фильтров определяется по следующим формулам:

$$C_{\text{Ca}}^{\text{H}} = C_{\text{Ca}}^{\text{исх}} + \frac{C_{\text{Ca}}^{\text{исх}} (K_{\text{H}} + 1)}{K_{\text{H}}}, \quad (5.83)$$

$$M_{\text{Mg}}^{\text{H}} = M_{\text{Mg}}^{\text{исх}} + \frac{M_{\text{Mg}}^{\text{исх}} (K_{\text{H}} + 1)}{K_{\text{H}}}; \quad (5.84)$$

$$(\text{SO}_4)^{\text{H}} = (\text{SO}_4)^{\text{исх}} + \frac{\alpha_{\text{H}} (\mathcal{K}^{\text{исх}} - 0,1)(K_{\text{H}} + 1)}{K_{\text{H}}}; \quad (5.85)$$

$$\text{эквивалентность} \quad K = \frac{(\mathcal{K}^{\text{исх}} - 0,1)(K_{\text{H}} + 1)(\alpha_{\text{H}} - 1)}{K_{\text{H}}}, \quad (5.86)$$

где K_H - коэффициент собственных нужд H-катионитных фильтров,

$$K = \frac{q_H (Ж^{исх} - Ж_{ост})}{E_H};$$

α_H - удельный расход кислоты на регенерацию, г-экв/г-экв [15].

Усредненный состав сточных вод, (г-экв/м³) от водород-натрий-катионитной установки определяется по формулам

$$Ca_{cp} = \frac{Ca_{Na} K_{Na} + Ca_H K_H}{K_{Na} + K_H}; \quad (5.87)$$

$$Mg_{cp} = \frac{Mg_{Na} K_{Na} + Mg_H K_H}{K_{Na} + K_H}; \quad (5.88)$$

$$Na_{cp} = \frac{Na_{Na} K_{Na} + Na^{исх} K_H}{K_{Na} + K_H}; \quad (5.89)$$

$$Cl_{cp} = \frac{Cl_{Na} K_{Na} + Cl^{исх} K_H}{K_{Na} + K_H}; \quad (5.90)$$

$$(SO_4)_{cp} = \frac{SO_4^{исх} K_{Na} + (SO_4)_H K_H}{K_{Na} + K_H}; \quad (5.91)$$

$$(HCO_3)_{cp} = \frac{HCO_3^{исх} K_{Na}}{K_{Na} + K_H} \quad (5.92)$$

Кислотность сбросных вод не нейтрализуется известью $Ca(OH)_2$, после их смешения со сбросными водами Na -катионитных фильтров. Содержание взвешенных веществ ($г/м^3$) после нейтрализации сбросных вод известно составит

$$V_{вз} = K \cdot 28 \frac{100 - C_0}{C};$$

$$V_{вз} = KИС \cdot 28 \frac{100 - C_0}{C_0}, \quad (5.95)$$

где C_0 - содержание активной окиси кальция в исходной воде, %;

$KИС$ - кислотность сбросных вод после смолы, г-экв/ $м^3$,

$$KИС = \sum A - \sum K.$$

Концентрации остальных компонентов в сбросных водах по сравнению с исходными не изменяются.

5.5.6. Водоподготовительная установка
одноступенчатого натрий-катионирования
с предварительной обработкой

Количество сточных вод ($м^3/ч$) от ВПУ составит

$$W_{п-на}^{ст} = W^{ок} [K_H (1 + K^I) + K^I]. \quad (5.9A)$$

Качество сточных вод от ВПУ определяется по формулам (5.78) - (5.81).

5.3.7. Водоподготовительные установки,
работающие по схеме известкование-подкисление

Расход сточных вод ($л^3/ч$) от ВПУ определяется как

$$W_{п-п}^{ст} = K_{под} W^{оч}, \quad (5.96)$$

где $K_{под}$ - коэффициент, учитывающий долю сбросных вод при известковании (ориентировочно $K_{под} = 0,03$).
Сточные воды от ВПУ, работающей по схеме известкование-подкисление, это продувочные воды осветлителя, содержащие в своем составе $CaCO_3, Mg(OH)_2$ и известковые отходы $I_{отх}$. Количество $CaCO_3$ ($г/м^3$), образующейся при известковании, составляет

$$CaCO_3 = 50 \left[2(J_{кар}^{исх} - 0,5) + L_{D2} \right], \quad (5.96)$$

где $J_{кар}^{исх}$ - карбонатная жесткость исходной воды, мг-экв/л, количество $Mg(OH)_2$ ($г/м^3$), образующейся при известковании, составит

$$Mg(OH)_2 = 29 (Mg^{исх} - 1,4). \quad (5.97)$$

Количество известковых отходов ($г/м^3$) определяется по формуле

$$I_{отх} = \frac{И(100 - C_0)}{C_0}, \quad (5.98)$$

где $И$ - расход известки на обработку $1 м^3$ воды;
 C_0 - доля активной окиси кальция в товарном продукте, %.
Возврат осветленной воды на ВПУ принимается равным 75% расхода продувочной воды.

5.3.8. Предварительная обработка воды

Для предварительной обработки воды чаще всего используется коагуляция серноокислым алюминием и и совместная коагуляция серноокислым железом с известкованием в осветлителях.

После предварительной обработки качество сточных вод соответствует качеству обработанной воды. Кроме того, в сточных водах присутствует значительное количество шлама, образующегося в результате коагуляции.

Коагуляция серноокислым алюминием

Качество сточных вод (мг-экв/л):

$$Щ^{СТ} = Щ^{УСХ} - d_K, \quad (5.99)$$

где d_K - доза коагулянта, мг-экв/л (обычно 0,5-1,2).
Содержание сульфатов (мг/л)

$$SO_4^{СТ} = SO_4^{УСХ} \cdot 48. \quad (5.100)$$

Содержание кремнекислоты (мг/л):

$$SiO_2^{СТ} = 0,75 SiO_2^{УСХ}. \quad (5.101)$$

Содержание органических веществ (мг/л):

$$Org^{СТ} = 0,25 Org^* \quad (5.102)$$

Взвешенные вещества практически полностью переходят в осадок, а остальные показатели качества остаются без изменения.

Солеисодержание коагуляционной воды (мг/л):

$$CC^{СТ} = CC^{УСХ} - (61-48)d_K - 0,25 SiO_2^{УСХ} - 0,75 Org^{УСХ}, \quad (5.103)$$

Общее количество осаждающихся веществ на 1 м³ обрабатываемой воды (г/м³):

$$G = G_{Al(OH)_3} + G_{SiO_2} + G_{орз} + G_{\beta}, \quad (5.104)$$

где $G_{Al(OH)_3} = 26 d_k;$ (5.105)

$$G_{SiO_2} = 0,25 \cdot SiO_2^{исх}; \quad (5.106)$$

$$G_{орз} = 0,75 \cdot орз^{исх}; \quad (5.107)$$

$$G_{\beta} = B^{исх}, \quad (5.108)$$

где $B^{исх}$ - содержание взвешенных веществ в исходной воде.
Количество сточных вод на 1 м³ обрабатываемой воды:

$$Q = \frac{G \cdot 100}{\alpha_{шл} \cdot 10^6}, \text{ м}^3/\text{м}^3 \quad (5.109)$$

где $\alpha_{шл}$ - концентрация осадка в шламоборнике, %; при коагуляции серн. кислым алюминием $\alpha_{шл}$ равна 0,5%.

Коагуляция сернокислым железом с известкованием

Качество обработанной и точной воды:

$$Щ^{ст} = 0,4 - 0,8 \text{ мг-экв/л};$$

$$Ж^{CT} = Ж^{УСХ} - Щ^{УСХ} + Щ^C + d_K, \quad (5.110)$$

где d_K - доза коагулянта; обычно находится в пределах от 0,25 до 0,75 мг-экв/л;

$$Mg^{CT} = 1,4 \text{ мг-экв/л [16]};$$

$$Ca^{CT} = Ж^{CT} - Mg^{CT}, \text{ мг-экв/л}; \quad (5.111)$$

$$SO_4^{CT} = SO_4^{УСХ} + 46d_K, \text{ мг-экв/л}; \quad (5.112)$$

$$SiO_2^{CT} = 0,35 SiO_2^{УСХ}, \text{ мг/л}; \quad (5.113)$$

$$Cl^{CT} = Cl^{УСХ} \quad \text{мг/л};$$

$$Ope^{CT} = 0,25 \dots 0,02^{УСХ}, \quad \text{мг/л}. \quad (5.114)$$

Солесодержание извлекательно-коагулированной воды (мг/л):

$$C_{П-к}^{CT} = 20 (Ж^{УСХ} - Щ^{УСХ}) + 48 SO_4^{УСХ} + 0,35 SiO_2^{УСХ} + 3 Na^{УСХ} + 35 Cl^{УСХ} + 25 Ope^{УСХ} + 51,8. \quad (5.115)$$

Общее количество осаждающихся веществ на 1 м^3 обработанной воды составят ит (г/м³):

$$G = G_{CaCO_3} + G_{Mg(OH)_2} + G_{Fe(OH)_3} + G_{SiO_2} + G_{орг} + G_{\theta} + M_{отх}; \quad (5.116)$$

$$G_{CaCO_3} = 50 \left[2(J_{кар}^{исх} - J_{кар.ост}) + CO_2 \right], \quad (5.117)$$

где $J_{кар}^{исх}$, $J_{кар.ост}$ - карбонатная жесткость воды до и после предварительной обработки, мг-экв/л;

$$(J_{кар.ост} \approx 0,5 \text{ мг-экв/л});$$

$$G_{Fe(OH)_3} = 53,5 d_k + \frac{107}{56} Fe^{исх}; \quad (5.118)$$

$$G_{Mg(OH)_2} = 29 (Mg^{исх} - Mg_{ост}) \quad (5.119)$$

($Mg_{ост} = 1,4$ мг-экв/л при известковании воды)

$$G_{SiO_2} = 0,65 SiO_2^{исх} \quad (5.120)$$

(0,65 - доля удаляемых в осветлителе кремнекислых соединений);

$$G_{орг} = 0,7 \cdot Org^{исх} \quad (5.121)$$

(0,75 - доля органических веществ, переходящих в осадок)

$$G_{\theta} = \theta^{исх} \quad \text{г/м}^3$$

$M_{отх}$ - количество недобавля известки, определяемое по формуле

$$M_{отх} = \frac{M(100 - C)}{C}, \quad \text{г/м}^3,$$

$$\text{где } И = 28 (Ж^{исх} + Mg^{исх} - Mg_{ост} + Fe^{исх} + d_K + CO_2 \cdot 0,2), \text{ г/м}^3 \quad (5.122)$$

(0,2 - избыток дозы извести, мг-экв/л).

Количество продувочной воды на 1 м³ обработанной воды (м³/м³)

$$q = \frac{G \cdot 100}{\alpha_{шл} \cdot 10^6}, \quad (5.123)$$

где $\alpha_{шл}$ - концентрация шлама (осадка) в шламоборнике, равная примерно 3% (при известковании с коагуляцией).

Для ТЭЦ объемы водопотребления и водоотведения установок подпитки пароводяного цикла распределяются на электроэнергию и тепло пропорционально внутростанционным и внешним потерям (передача другим потребителям пара и конденсата).

Очищенную на ВПУ воду следует считать потерями для электростанции и переданной водой другим потребителям.

Для ВПУ подпитки пароводяного цикла составят

$$W^{оч} = W^{пер} + W^{дн.пот} \quad (5.124)$$

При расчете нормативов объем переданной воды относится на отпуск тепла, а объем внутростанционных потерь на отпуск электроэнергии:

$$H^{т.пер} = \frac{W^{пер}}{T}; \quad (5.125)$$

$$H^{э.пот} = \frac{W^{дн.пот}}{Э} \quad (5.126)$$

Как следует так и очищенную воду от ВПУ определяют на отпуск тепла и электроэнергии пропорционально $W^{пер}$ и $W^{дн.пот}$

Например,

$$W^{э.сб} = W^{сб} \frac{W^{\text{вн.пот}}}{W^{\text{вч}}} ; \quad (5.127)$$

$$W^{\text{т.сб}} = W^{сб} \frac{W^{\text{пер}}}{W^{\text{вч}}} \quad (5.128)$$

Переданная от ВПУ очищенная вода на подпитку тепловых сетей считается переданной потребителю.

$$W^{\text{вч}} = W^{\text{пер}} \quad (5.129)$$

При расчете норм водопотребления, водоотведения и норматива передачи воды объемы этих вод относятся на отпуск тепла.

Для КЭС очищенная на ВПУ вода используется для восполнения внутриванционных потерь, поэтому она является потерями электростанции

$$W_{\text{КЭС}}^{\text{вч}} = W^{\text{вн.пот}} \quad (5.130)$$

При расчете норм водопотребления, водоотведения и норматива потерь объемы этих вод относятся на отпуск электроэнергии.

Расходы исходной, обработанной и сточной вод определяются для всей ВПУ, затем распределяются на каждый турбоагрегат пропорционально его пароводяным потерям. Если эти показатели в формах отчетности фиксируются в целом по ТЭС, то и нормы водопотребления и водоотведения ВПУ определяются в целом по ТЭС.

5.4. Система гидрозолоудаления

Вода в системе гидрозолоудаления (ГЗУ) используется для удаления с территории ТЭС золы и шлака и их транспортировки на золоствал, а также для орошения устройств очистки дымовых газов.

Общее количество воды ($\text{м}^3/\text{ч}$), необходимое для удаления золошлаковых остатков, определяется по формуле [II] .

$$W_{ГЗУ} = q A_{ЗШ} , \quad (5.131)$$

где q - принимается по данным проектно-технической документации.

В соответствии с действующими "Правилами технической эксплуатации электрических станций и сетей", системы ГЗУ должны быть оборотными, однако еще многие ТЭС эксплуатируют системы ГЗУ по разомкнутой схеме.

Водный баланс систем ГЗУ за годичный период определяется [II] следующими уравнениями:

- приходная часть баланса, м^3 :

$$W_1 = W_{ГЗУ}^{ст} + W_{ГЗУ}^H + W_{ГЗУ}^{вл} + W_{ГЗУ}^{пер} , \quad (5.132)$$

где $W_{ГЗУ}^{ст}$ - объем водной составляющей пульпы, поступающей в отвал, с учетом стоковых вод от других систем, образующихся в системе ГЗУ;

$W_{ГЗУ}^H$ - объем осадков, выпадающих на поверхность золошлакоотвала, бассейна и каналов осветленной воды;

$W_{ГЗУ}^{вл}$ - объем поверхностного стока, поступающего в систему ГЗУ;

$W_{ГЗУ}^{пер}$ - объем сбросных вод от других цехов электростанции или других предприятий, направляемых непосредственно на золоотвал;

- расходная часть баланса, м^3 :

$$W_2 = W_{ГЗУ} + W_{ГЗУ}^{фп} + W_{ГЗУ}^{фк} + W_{ГЗУ}^{ид} + W_{ГЗУ}^z + W_{ГЗУ}^{ис} + W_{ГЗУ}^d , \quad (5.133)$$

где $W_{ГЗУ}$ - объем воды, забираемой из отстойного пруда для повторного использования в системе ГЗУ, исходя из потребностей [см. формулу (5.131)] внутрисканционной системы золоулавливания и шлакоудаления, включая внутрисканционные потери воды ($W_{ГЗУ}^{ис}$);

$W_{ГЗУ}^{фп}$ - потери на фильтрацию через дно отстойного пруда;

- $W_{ГЗУ}^{ФК}$ - потери на фильтрацию через ложе бассейна и аналов осветленной воды;
- $W_{ГЗУ}^{ИВ}$ - потери на испарение с водной поверхности отстойного пруда, бассейна и каналов осветленной воды;
- $W_{ГЗУ}^2$ - потери воды на заполнение пор намытого золошлакового материала;
- $W_{ГЗУ}^{ИС}$ - потери на испарение с поверхности золоотвала, покрытой снегом;
- $W_{ГЗУ}^{\delta}$ - потери воды на подъем уровня отстойного пруда с целью обеспечения необходимого пути осветления (в связи с частичным заполнением емкости пруда зольными отложениями).

Все указанные составляющие водного баланса системы ГЗУ определяются по проектно-технической документации или расчетным путем по методике ВНИИГ [12].

Для прямоточной системы ГЗУ (при отсутствии возврата воды) все остальные составляющие баланса сохраняются.

Продукта оборотной системы ГЗУ (сточные воды) имеет место в случае положительного водного баланса системы, т.е. $W_{ГЗУ_1} > W_{ГЗУ_2}$ и определяется как разность этих величин. Зола некоторых видов твердого топлива содержит значительное количество оксида кальция, который при гидротранспорте золы растворяется в воде. В конечном счете перенасыщение воды кальцием приводит к появлению отложений в трубопроводах и оборудовании системы ГЗУ, что существенно осложняет и ухудшает условия ее эксплуатации.

Минимальный расход продувочной воды ($\text{м}^3/\text{ч}$) оборотной системы ГЗУ, необходимый для обеспечения концентрации растворенных солей на безопасном с точки зрения образования отложений уровне, определяется по методике ЭТИ им.Ф.Э.Дзержинского:

- для систем с мокрými золоуловителями:

$$W_{ГЗУ}^{пр} = \frac{\{W_{ор.в} (\psi_{ор.в} + 3,9S^{пр} + 7,05\sqrt{S^{пр}}) + [SO_4^{2-}]^{доб} W_{ГЗУ}^{доб}\} e^{-0,005T}}{36}$$

$$- [0,5(\psi_j + \psi_{ш.л}) + W_{ГЗУ}^{\phi}] ; \quad (5.134)$$

- для систем с сухими золоуловителями

$$W_{ГЗУ}^{прод} = \frac{\left\{ 1,5 \varphi_2 (SO_2)_{зола} + [SO_4^{2-}]^{доб} W_{ГЧ}^{доб} \right\} e^{-0,005t}}{20} - \left[0,5 (\varphi_2 + \varphi_{шп}) + W_{ГЗУ}^{\varphi} \right], \quad (5.135)$$

где $S^{пр}$ - процентное содержание серы в топливе, приведенное

$[SO_4^{2-}]^{доб}$ к 1000 ккал/кг - нашей теплоте сгорания;
 $[SO_4^{2-}]^{доб}$ - усредненное содержание сульфатов в добавочной воде, мг-экв/кг;

$W_{ГЗУ}^{\varphi}$ - суммарные потери на фильтрацию в системе ГЗУ, м³/ч;

$[SO_2]_{зола}$ - содержание сульфата в золе, %.

Если значение продувки, определенное по методике ВТИ, превышает значение, полученное из уравнения баланса, его и следует принимать в качестве расчетного расхода сточных вод при нормировании.

Для расчета норм определяется расход свежей воды в систему из водного объекта, суммарный расход оборотной (повторно или последовательно используемой) воды, а также расход продувочной воды с учетом фильтрации.

Для ТЭЦ при расчете норм воду ГЗУ следует относить на два вида продукции - электроэнергию и тепло - пропорционально расходам топлива, затраченного на отпуск каждого вида продукции.

Качество сбросных вод системы ГЗУ зависит от вида сжигаемого топлива и типа установленного оборудования, поэтому дать расчетные зависимости качества сточных вод ГЗУ не представляется возможным. Состав и степень загрязненности этих вод должны определяться на основе фактических данных химического контроля.

5.5. Промывка регенеративных воздухоподогревателей и парогейных котлов

Объем водопотребления на промывку регенеративных воздухоподогревателей (РВД) и паровых водогрейных котлов зависит от ряда факторов, в том числе от качества сжигаемого топлива, типа и ре-

кима работы котлов, схемы очистки промывочных вод и устанавливается индивидуально для каждой ТЭС. При отсутствии нормативно установленных расходов целесообразно принимать данные ТЭП [17]:

- для промывки РВП:

расход воды - 5 м^3 на 1 м^2 площади сечения ротора;

продолжительность - 1 ч;

периодичность - 1 раз в 30 сут;

- для промывки конвективных поверхностей нагрева котла:

расход воды на промывку котла таропроизводительностью 300 т/ч и более - 300 м^3 ;

продолжительность - 2 ч;

периодичность - 1 раз в год перед ремонтом;

- для промывки пиковых котлов:

расход воды на промывку водогрейного котла:

ПТВМ-50-1 - 15 м^3 ;

КВГМ-100(ПТВМ) - 20 м^3 ;

КВГМ-180(ПТВМ) - 25 м^3 ;

продолжительность - 30 мин;

ре, для периодичность - 1 раз в 15 сут.

Периодичность промывок пиковых котлов, оборудованных устройством деаэрации, - 1 раз в год.

Объемы оборотной и сточной воды в системе промывки РВП зависят от применяемой схемы очистки и установленного оборудования и определяются индивидуально по каждой ТЭС.

Состав и степень загрязненности сточных вод от промывок РВП зависят от конкретных условий эксплуатации (топлива, оборудования, качества исходной воды и др.) и принимаются на основе фактических данных химического контроля.

При отсутствии данных химического контроля состав промывочных вод (мг/л) после известковой обработки, как наиболее распространенной, можно принимать по данным теплоэлектропроекта: взвешенные вещества - 25; сухой остаток - 2000-2400; SO_4 - 1400; $Ni \leq 0,1$; $Cu \leq 0,1$; $Fe \leq 0,1$; $V \leq 0$, рН - 9,5-10.

При расчете норм расхода воды на промывку РВП для ГРЭС и ТЭС на конденсационном режиме относят цехиком на отпуск электроэнергии.

Для ТЭС на теплофикационном режиме расходы воды относят на отпуск электроэнергии и тепла пропорционально расходам топлива,

затрачиваемого на выработку этих двух видов продукции рассматриваемым турбоагрегатом.

5.6. Химическая очистка оборудования

Расходы воды и периодичность химических очисток зависят от типа и режима работы установленного оборудования, от используемого метода химической очистки и определяются по данным проектно-технической и эксплуатационной документации.

При отсутствии нормативно установленных расходов целесообразно принимать по данным Теплоэлектро.проекта [17] и табл.5.7.

Т а б л и ц а 5.7

Ориентировочное количество отковок
при предпусковых очистках котлов

Котел паропроизводительностью, т/ч	Схема очистки	Объем промышленного котла, м ³	Объем сбрасываемой воды, м ³	
			в бак-нейтрализатор	в смеситель
Барabanный 420	Одноконтурная	400	2800	6400
Барabanный 640	Двухконтурная:	1-й	2450	8000
		2-й	1050	
Прямоточный 950	Одноконтурная в два этапа	550	3750	8800
		То же	Двухконтурная:	
	1-й	500	5000	16800
		2-й	550	
Прямоточный 1500	Двухконтурная:	680	6600	21800
		2-й	680	
Прямоточный 2600	Двухконтурная в два этапа:	550	5500	20000
		2-й	700	

Объем сточных вод в зависимости от используемой схемы обработки сбросных вод может быть равным объему водопотребления или меньше (то на значение потерь с обводненным шламом при его отделении от осветленной воды).

Количество шлама в процентах от общего объема раствора в баке обезвреживания сточных вод ориентировочно определяется по формуле [17] :

$$\alpha = \frac{4 \sqrt[3]{B^2}}{q^{2,13}} \quad (5.136)$$

Качество сточных вод от химических очисток зависит от типа установленного оборудования и применяемого метода очистки и принимается по данным химического контроля. При отсутствии данных химического контроля состав сбросных вод после их обезвреживания принимается по данным ТЭИ [17] и табл.5.8.

Т а б л и ц а 5.8

Примерный состав примесей в сточных водах от химических очисток оборудования на ТЭС, мг/кг

Показатель	Методы химических очисток						
	Соляно-кислотный	Комплексонный	Молибденовый цинк-затяжной	Сталино-кислотный	Концентрацией низкомолекулярных кислот	Дикарбонаты-ми кислотами	Гидразино-кислотный
Хлориды	4500	-	-	-	-	-	-
Сульфаты	50	400	400	40	40	40	3000
Железо общее	5	15	15	10	10	10	5
Ингибиторы ОП-7, ОП-10	70	70	70	70	70	70	-
Ингибиторы ПБ-5, В-1, В-2	30	-	-	-	-	-	-
Каптак	-	15	15	15	15	15	-

Показатель	Методы химических осадков						
	Соляно-кислотный	Комплексонный	Моноаммонийцианурный	Фталатов-кислотный	Концентрацией коллоидных клот	Дикароновыми кислотами	Гидразинокислотный
Формальдегид	200	-	-	-	-	-	-
Аммонийные соединения	500	500	500	280	500	280	280
Нитриты	-	250	250	-	250	-	-
Сухой остаток	10000	6000	6000	6000	6000	6000	6000
Содержание органических веществ:							
ХПК, мг O ₂ /кг	350	1900	1700	3400	3000	2800	-
БПК, мг O ₂ /кг	180	650	1300	2400	2000	2200	-

При расчете норм расходы потребляемой и отводимой воды для ГЭС и ТЭС относят на отпуск электроэнергии.

6. НОРМЫ ВОДОПОТРЕБЛЕНИЯ И ВОДОСБЕРЕЖЕНИЯ ВОСПОМОГАТЕЛЬНОГО И ПОДСОБНОГО ПРОИЗВОДСТВА С УЧЕТОМ КАЧЕСТВА ПОТРЕБЛЯЕМОЙ И ОТВОДИМОЙ ВОДЫ

К вспомогательным и подсобным производствам на ТЭС относятся гаражи, компрессорные, ацетиленовые и электролинные станции и другие объекты, не участвующие непосредственно в процессе производства продукции. К этому направлению использования воды можно отнести и расходы на гидроуборку помещений, полив территории и зеленых насаждений в летнее время, на пожаротушение и др.

Объемы воды, потребляемой на вспомогательные нужды ТЭС, определяются по данным проектно-технической документации и СНиП, технических паспортов на оборудование, а также проведением производственных испытаний.

В зависимости от принятых технологических схем вспомогательных производств использованная вода может сбрасываться в водный объект ($W^{\text{ст}}$), направляться в другие системы ($W^{\text{пл}}$) или использоваться в оборотной системе ($W^{\text{об}}$). Расход воды на полив территории (газоны, зеленые насаждения) целесообразно включать в безвозвратные потери.

При расчете норм водопотребления и водоотведения на вспомогательные нужды все расходы воды целесообразно относить полностью на отпуск электроэнергии.

Качество сточных вод принимается по данным химического контроля.

7. НОРМЫ ВОДОПОТРЕБЛЕНИЯ И ВОДООТВЕДЕНИЯ НА ХОЗЯЙСТВЕННО-ПИТЬЕВЫЕ НУЖДЫ

К хозяйственно-питьевым нуждам относятся расходы воды на санит. узлы, душевые, сатураторы, туалеты и т.д. Расход воды, используемой на хозяйственно-питьевые нужды, принимается по данным проектно-технической документации или СНиП [7, 18].

Вода, используемая на хозяйственно-питьевые нужды, как правило, является по качеству питьевой и должна соответствовать требованиям "ГОСТ 2874-73. Вода питьевая".

Использованная вода, как правило, полностью сбрасывается, т.е. является сточной водой. Химический состав сточных вод принимается по данным химического контроля.

Нормы водопотребления и водоотведения на хозяйственно-питьевые нужды относятся на два вида продукции в целом по ТЭС пропорционально расходам топлива на их отпуск.

8. УКРУПНЕННЫЕ НОРМЫ ВОДОПОТРЕБЛЕНИЯ И ВОДООТВЕДЕНИЯ

Основная задача разработки укрупненных норм водопользования - обеспечить возможность планирования и контроля потребления свежей (питьевой и технической), оборотной, повторно или последовательно используемой воды, а также отводимых от производства сточных вод на различных уровнях управления.

Укрупненные нормы рассчитываются на основании индивидуальных норм в соответствии с их структурой по направлениям использования воды (на технологические, вспомогательные и подсобные, а также хозяйственно-питьевые нужды) по каждому из двух видов продукции, выпускаемых различными ТЭС.

Индивидуальные балансовые нормы разрабатываются для каждого типа установленных турбоагрегатов.

Укрупненная балансовая норма в целом по ТЭС определяется как средневзвешенное значение индивидуальных норм каждого турбоагрегата:

$$H_{ys} = \frac{\sum_{\ell=1}^K H_{us\ell} Q_{s\ell}}{\sum_{\ell=1}^K Q_{s\ell}}, \quad (8.1)$$

где H_{ys} - укрупненная норма водопотребления (водоотведения) на единицу продукции S (электроэнергии, тепла), отпускаемой ТЭС;

$H_{us\ell}$ - индивидуальные нормы водопотребления (водоотведения) на единицу продукции по каждому турбоагрегату ℓ ;

$Q_{s\ell}$ - объем продукции, отпускаемой каждым турбоагрегатом;

K - число установленных на ТЭС турбин на данном участке планирования.

Аналогично рассчитывается укрупненные нормативы потерь и переданной воды.

Индивидуальные и укрупненные балансовые нормы, рассчитанные на уровне электростанций, укрупняются ведущими отраслевыми институтами по уровням управления: РЭУ, Главк, Минэнерго СССР.

Укрупнение норм водопотребления и водоотведения производится в соответствии с требованиями того уровня управления, на котором выполняются расчеты (см. рис. 7), т.е. на уровне РЭУ и Главка укрупненные нормы формируются по видам продукции в натуральном выражении, на уровне Минэнерго и Госплана СССР - по видам продукции в натуральном и стоимостном выражении.

Укрупненные нормы в натуральном выражении по уровням управления определяются по формуле

В ГВЦ Госплана СССР

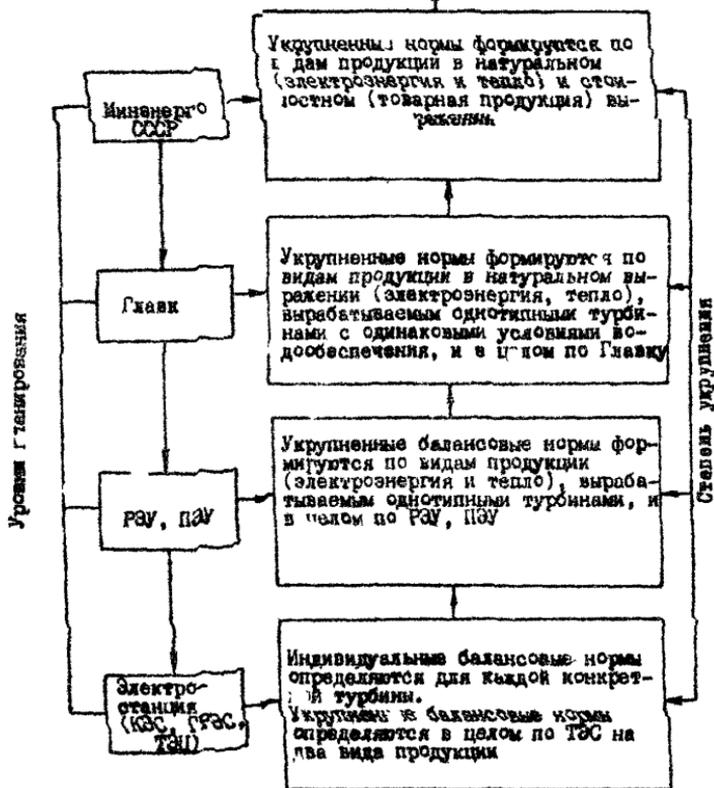


Рис.7. Схема разработки текущих балансовых норм

$$N_{ys\psi} = \frac{\sum_{\psi=1}^n N_{y\psi} \cdot Q_{s\psi}}{\sum_{\psi=1}^n Q_{s\psi}}, \quad (8.2)$$

где $N_{ys\psi}$ - укрупненная соответствующая норма ψ - го уровня управления (электростанция, РЭУ, главк) на единицу продукции, отпускаемой электростанциями (РЭУ, главк) данного уровня управления;

n - число объектов (ТЭС, РЭУ, главков) данного уровня управления (РЭУ, главка, Минэнерго СССР).

Кроме того, на уровнях РЭУ, главков укрупняются индивидуальные нормы однотипных (по мощности и параметрам пара) турбин. Укрупнение выполняется с учетом типа системы водоснабжения (прямая, обратная).

Укрупнение выполняется по формуле (8.1). В этом случае

k - число однотипных турбин на данном уровне управления (РЭУ, главк).

На уровнях управления РЭУ, главк, Минэнерго СССР определяются показатели качества сточных вод.

При определении укрупненных показателей качества сточных вод рассчитывается средневзвешенное количество загрязняющего воду вредного вещества d (в мг), поступающего в сточные воды в процессе производства и приходящегося на единицу продукции выпускаемой электростанциями данного уровня управления:

$$M'_{yds} = \frac{\sum_{\psi=1}^n M'_{ds\psi} \cdot Q_{s\psi}}{\sum_{\psi=1}^n Q_{s\psi}} \quad (8.3)$$

Средневзвешенное количество вредного вещества, остающегося в сточных водах после очистки:

$$M_{yds}'' = \frac{\sum_{\psi=1}^n M_{ds\psi}'' Q_{s\psi}}{\sum_{\psi=1}^n Q_{s\psi}}, \quad (8.4)$$

где $M_{ds\psi}'$, $M_{ds\psi}''$ - соответственно удельное количество вредного вещества на единицу продукции, поступающего в сточные воды до очистки и остающегося в сточных водах после очистки, по каждой ТЭС (РЭУ, главку) ψ -го уровня планирования.

Средневзвешенный удельный приведенный сток, т.е. средневзвешенное условное количество сточных вод (Z_{ys}' , Z_{ys}''), соответственно до и после очистки с учетом разбавления определяется по формулам

$$Z_{yds}' = \frac{\sum_{\psi=1}^n Z_{ds\psi}' Q_{s\psi}}{\sum_{\psi=1}^n Q_{s\psi}}; \quad (8.5)$$

$$Z_{yds}'' = \frac{\sum_{\psi=1}^n Z_{ds\psi}'' Q_{s\psi}}{\sum_{\psi=1}^n Q_{s\psi}} \quad (8.6)$$

Укрупненные нормы рассчитываются в автоматизированном режиме.

Вычислительные центры организаций-разработчиков укрупненных норм осуществляют прием исходных данных для расчета укрупненных балансовых норм водопотребления и водоотведения, подготовку информации для ввода в ЭВМ, выдачу результатов расчета, хранение, накопление и обновление норм, необходимых для разработки народнохозяйственных планов.

Таким образом, в рамках автоматизированной системы нормирования (АСН) на всех уровнях планирования предполагается создание

фондов норм и нормативов с организацией их накопления и систематического инвентаризации.

В соответствии с этим разрабатываемое в рамках АСН математическое обеспечение должно содержать программы, реализующие расчеты самих норм водопотребления и водоотведения, и программы, обеспечивающие функционирование автоматизированных фондов нормативной информации в АСУ данного уровня планирования.

В ходе проведения работы ведущие отраслевые институты-разработчики норм выполняют следующий объем работы:

- описание постановки комплекса задач по расчету групповых (укрупненных) балансовых норм и нормативов водопотребления и водоотведения, включающей характеристику задач, входную, нормативно-справочную и выходную информацию, алгоритмы расчета в соответствии с ГОСТ 24.204-80,

- разработку руководств программиста, оператора, эксплуатационной программы с контрольным примером, технологических и должностных инструкций по обработке данных;

- расчет укрупненных балансовых норм и нормативов водопотребления и водоотведения на единицу отпущенного тепла и электроэнергии в натуральном и стоимостном выражении.

На уровне Минэнерго СССР укрупненные нормы формируются в стоимостном выражении по формуле

$$N_{ym} = \frac{\sum_{\psi=1}^n \sum_{s=1}^r N_{ys\psi} Q_{s\psi}}{\sum_{\psi=1}^n B_{\psi}}, \quad (8.7)$$

где N_{ym} - укрупненная норма водопотребления (водоотведения) на 1000 руб. товарной продукции по m -му министерству;

$N_{ys\psi}$ - укрупненная норма водопотребления (водоотведения) на единицу продукции ψ -го уровня управления;

$Q_{s\psi}$ - объем производства S -го вида продукции по ψ -му уровню управления;

$\sum_{\psi=1}^n B_{\psi}$ - объем товарной продукции с действующими ценами по Минэнерго СССР в целом;

n - количество предприятий m -го министерства;

Г - количество видов продукции (электроэнергия и тепло), входящих в товарную продукцию отрасли.

Сформированные групповые нормы и нормативы водопотребления и водоснабжения представляются по формам I-3 приложения 3 в Минэнерго СССР для направления в Госплан СССР. Порядок подготовки и представления этих форм изложен в разд.9 и приложении 3.

9. ПОРЯДОК РАЗРАБОТКИ, СОГЛАСОВАНИЯ, УТВЕРЖДЕНИЯ НОРМ И КОНТРОЛЯ ЗА ИХ ВЫПОЛНЕНИЕМ

9.1. Организационное и методическое руководство работой по нормированию водопотребления и водоснабжения в теплоэнергетике осуществляют Главное научно-техническое управление энергетики и электрификации Минэнерго СССР с привлечением отраслевых научно-исследовательских и проектно-конструкторских организаций.

9.2. Научное и методическое руководство по разработке норм водопотребления и водоснабжения на электростанциях осуществляют УралВТИ, Теплоэлектропроект, ВНИПИэнергопром и ПО "Советэнерго".

9.3. Главное научно-техническое управление энергетики и электрификации в соответствии с руководящими документами Минэнерго СССР, Госплана СССР и программой работ ГИИТ СССР по проблеме нормирования водных ресурсов в установленные сроки подготавливает приказ по министерству о разработке (или пересмотру) норм.

9.4. Текущие балансовые нормы перематрируются на электростанциях (в ПОУ планках), согласовываются с местными органами Минводхоза СССР и направляются в ПО "Советэнерго", которое представляет их в Главное научно-техническое управление энергетики и электрификации Минэнерго СССР для утверждения в срок, установленный приказом.

9.5. Пересмотр текущих балансовых норм водопотребления и водоснабжения на предприятиях осуществляет производственно-технический отдел с привлечением по необходимости других подразделений электростанций.

9.6. Расчет индивидуальных норм по направлениям использования воды (технологические, вспомогательные и подсобные, хозяйственно-питьевые нужды) и нормативов на единицу продукции

осуществляются по настоящей методике непосредственно на электростанциях и у потребителей их руководством.

9.7. Индивидуальные балансовые нормы водопотребления и водоотведения должны пересматриваться и утверждаться каждые пять лет с учетом организационно-технических мероприятий по рациональному использованию водных ресурсов (см. приложение 4).

При изменении условий производства и проведении организационно-технических мероприятий по рациональному использованию водных ресурсов балансовые нормы подлежат пересмотру, согласованию и утверждению до истечения пятилетнего периода.

9.8. Министерство энергетики и электрификации СССР в сроки, определяемые Отделом охраны природы Госплана СССР, на основании индивидуальных норм водопотребления и водоотведения и проектируемых на планируемый год объемов производства по отраслевой номенклатуре продукции народнохозяйственного плана обеспечивает проведение в соответствующих вычислительных центрах расчетов укрупненных норм водопотребления и водоотведения без формирования этих норм по промежуточным уровням планирования (главкам, РЭУ).

Укрупненные нормы водопотребления и водоотведения рассчитываются Теплоэлектропроектом, ВНИИЭнергопромом, УралВТИ, утверждаются Минэнерго СССР, сообщаются в Госплан СССР и Минводхоз СССР для планирования и контроля.

9.9. Ответственность за соблюдение водно-технологического режима возлагается на соответствующие производственные подразделения энергопредприятия. Текущий контроль за использованием воды на предприятиях осуществляется производственно-техническим отделом или другими службами, определяемыми руководством энергопредприятия.

9.10. Контроль за использованием потребляемой воды и качеством сбрасываемых вод осуществляют органы по регулированию использования и охране вод Минводхоза СССР и соподчиненные им другие органы.

9.11. Контроль за соблюдением норм водопотребления и водоотведения и выполнением заданий по экономии водных ресурсов на энергопредприятиях осуществляет Минэнерго СССР и органы по регулированию использования и охране вод.

Контроль осуществляется путем периодических проверок на местах, а также анализа расхода воды по формам статистической отчетности и сопоставления фактического расхода воды с планом, рассчитанным по нормам.

Приложение I
Рекомендуемое

ОСНОВНЫЕ ТЕРМИНЫ И ОПРЕДЕЛЕНИЯ
ПО ВОДОПОТРЕБЛЕНИЮ И ВОДООТЧЕДЛЕНИЮ
В ТЕПЛОЭНЕРГЕТИКЕ

Бассейн - водоем, совокупность каналов данной реки, озера и т.п., а также площадь стока поверхностных и подземных вод в данный водоем.

Безвозвратные потери воды - испарение, унос, естественное испарение, транспирация и др.

Вода добавочная - вода, подаваемая в систему оборотного водоснабжения не природного источника, других водохозяйственных систем (каналов, городского водопровода и др.), или очищенная от всей воды, подаваемая для восполнения потерь на продувку и безвозвратных потерь воды.

Вода оборотная - вода, поступающая после охлаждения или очистки для многократного использования на нужды производства в замкнутой схеме.

Вода, повторно используемая - сточная вода, используемая повторно в других производственных процессах или агрегатах после ее охлаждения или очистки (использование очищенных нефтесодержащих стоков на подпитку оборотных систем и др.).

Вода последовательно используемая - сточная вода, используемая последовательно в нескольких производственных процессах или агрегатах без промежуточного охлаждения или очистки (использование воды в системе ГТУ и водоподготовки после конденсаторов турбин и др.).

Вода продувочная - вода, отбираемая из системы оборотного водоснабжения и заменяемая добавочной водой для поддержания солевого состава оборотной воды к определенности органического катализатора на определенном уровне.

Вода питьевая - вода, по своему качеству отвечающая требованиям ГОСТ 2374-73, предельно значимая для хозяйственно-питьевых целей и используемая в исключительных случаях и на производственные нужды, где по условиям производства не может применяться техническая вода.

Вода техническая свежая - вода природного источника или других водных источников систем (каналов, городского водопровода других предприятий и др.), подаваемая для производственных целей (очищенная или неочищенная).

Водоотведение (сброс сточных вод) - удаление сточных вод за пределы предприятия. В объем водоотведения входит суммарное количество всех видов сточных вод, отводимых непосредственно в водоемы (водонесучки), подземные горизонты и бессточные испадны на очистку, а также передаваемых на очистку другим организациям и т.п.

Водопотребление - потребление воды из водного объекта или системы водоснабжения.

Загрязненные сточные воды - воды, сброс которых вызывает нарушение нормативов качества воды, установленных "Правилами охраны поверхностных вод от загрязнения сточными водами" (Л.: Судостроение, 1978) в расчетном (контролируемом) створе или пункте водопользования.

Загрязняющее воду вещество - вещество в воде, вызывающее нарушение норм качества воды.

Качество воды - характеристика состава и свойств воды.

Коэффициент неравномерности расхода воды (сброса сточных вод):

сезонной неравномерности - отношение максимального месячного расхода воды за сезон (лето, зима) к среднемесячному расходу воды за год;

годовой неравномерности - отношение максимального часового расхода воды к среднечасовому за сутки; этот коэффициент исчисляется обычно для суток с наибольшим расходом воды в течение года.

Лимитирующий признак вредности вещества в воде - признак, характеризующийся наименьшей безвредной концентрацией вещества в воде.

Минерализация воды - сумма всех найденных при химическом анализе воды минеральных веществ (в мг/л и г/кг).

Норма состава сточных вод - перечень и концентрация веществ в сточных водах, установленных нормативно-технической документацией.

Нормативно-ограниченные сточные воды - сточные воды, отведение которых после очистки в водные объекты не приводит к нарушению норм качества воды в контролируемом створе или пункте водопользования.

Нормативно-чистые сточные воды - сточные воды, допустимые к сбросу без очистки (воды, использованные для охлаждения пара в конденсаторах тепловых электростанций, отведение которых в водные объекты не приводит к нарушению качества воды в контролируемом створе или пункте водопользования).

Нормы качества воды - установленные значения показателей качества воды по видам водопользования.

Очистка сточных вод - обработка сточных вод с целью разложения или удаления из них определенных веществ.

Правила охраны вод - установленные требования, регламентирующие деятельность человека в целях соблюдения норм охраны вод.

Предельно допустимая концентрация (ПДК) - концентрация вещества в воде, выше которой вода непригодна для одного или нескольких видов водопользования.

Предельно допустимый сброс вещества в водный объект (ПДС) - масса вещества в сточных водах, максимально допустимая к отведению с установленным режимом в данном пункте водного объекта в заданный промежуток времени с целью обеспечения норм качества воды в контрольном пункте.

П р и м е ч а н и е. ПДС устанавливается с учетом ПДК вещества в месте водопользования, ассимилирующей способности водного объекта и оптимального распределения масс сбрасываемых веществ между водопользователями, сбрасываемыми сточные воды.

Тепловое загрязнение - поступление тепла в водный объект, вызывающее нарушение норм качества воды.

Удельный сброс загрязняющих воду веществ - количество загрязняющих веществ, сбрасываемых в водоем при производстве единицы продукции.

Приложение 2
Обязательное

**УЧЕТНЫЕ ИНДИВИДУАЛЬНЫЕ НОРМЫ И НОРМАТИВЫ
ВОДОПОТРЕБЛЕНИЯ И ВОДООТВЕДЕНИЯ**

Расчет норм и нормативов должен включать:

1. Пояснительную записку, в которой необходимо указать:
 - тип и установленную мощность электростанции;
 - объем ступенчатой продукции каждым турбоагрегатом;
 - вид топлива системы ГЭУ;
 - оснащенность электростанции водоизмерительными приборами;
 - метод определения норм различных технологических систем (расчетный, метод измерений, по паспортным и проектным данным);
 - места направления стоков различных технологических систем;
 - причины отклонений расчетных объемов свежей воды от фактических [по форме 2-ТП (водхоз)] .
2. Таблицы индивидуальных норм водопотребления на единицу продукции (форма 1).
3. Таблицы индивидуальных норм водоотведения на единицу продукции (форма 2).
4. Таблицы состава и концентрации загрязнений в сточных водах от электростанции, сбрасываемых в водоем, приходящихся на единицу продукции (форма 3).
5. Таблицы сопоставления расчетного количества свежей воды, в том числе питьевого качества, с фактическим ее использованием за истекший год (форма 4).
6. Таблицы состава сточных вод и концентрации загрязнений в них (табл. П2.1). Формы и примеры их заполнения представлены в приложении 5.

Состав и концентрация загрязнений в сточных водах электростанций

Показатель	Единица измерения	Качество исходной воды по градостроительным нормативам	Производственный процесс, цех									
			До очистки	После очистки	после очистки	Дальнейшее использование	Применение концентрации загрязняющих веществ в стоках до очистки	Применение концентрации загрязняющих веществ в стоках после очистки	Удельное количество загрязняющего вещества, поступающего в стоки в процессе производства кг/(МВт ч) кг/ГДж	Удельное количество загрязняющего вещества, остающегося в стоках после очистки, кг/(МВт ч) кг/ГДж	Удельное количество в стоках, поступающего в водоем с очищенной стоками, с учетом фоновой загрязненности водоема кг/(МВт ч); кг/ГДж	Удельный "приведенный" сток до очистки м ³ /(МВт ч); м ³ /ГДж
Для цехов												
Температура	°С											
Верхнее напряжение	кВ/д											
Нефтепродукты	г/д											
Химические												
рН												
Жесткость общая	г-экв/л											
Кислотность карбо-натная	мг-экв/л											
Щелочность общая	мг-экв/л											
Содержание железа	мг/л											
Медь	мг/л											
Никель	мг/л											
Хром	мг/л											
Сурьма	мг/л											
Ваннадий	мг/л											
Селен	мг/л											
Кобальт	мг/л											
Молибден	мг/л											

Показатель	Единица измерения	качество исходной воды по определенным показателям	Производственный процесс, цикл												
			До очистки	После очистки	Метод очистки	Дальнейшее использование	Приращение концентрации загрязняющих воду веществ в стоках до очистки	Приращение концентрации загрязняющих воду веществ в стоках после очистки	Удельное количество загрязняющего воду вещества, поступающего в стоки в процессе производства кг/(МВт ч); кг/ГДж	Удельное количество загрязняющего воду вещества, остающегося в стоках после очистки, кг/(МВт ч); кг/ГДж	Удельное количество вещества, поступающего в водоем с очистными стоками, с учетом фоновых загрязнений водоема кг/(МВт ч); кг/ГДж	Удельный "приведенный" сток до очистки м ³ /(МВт·ч); м ³ /ГДж	Удельный "приведенный" сток после очистки, м ³ /(МВт ч); м ³ /ГДж		
Медь	мг/л														
Марганец	мг/л														
Кислород растворенный	мг/л														
Углекислота свободная	мг/л														
ПАВ	мг/л														
ХПК	мг/л														
<u>Биологические</u>															
БПК	мг/л														
<u>Биогенные элементы</u>															
Фосфор	мг/л														
Азот общий	мг/л														
<u>Следевые</u>															
Ванадий	мг/л														
Никель	мг/л														
Фтор	мг/л														
Мышьяк	мг/л														

Примечание. Перечень показателей допускается изменять при определении на указанных здесь показателях.

Приложение 3
Обязательное

**МАКЕТ СБОРНИКА ТЕКУЩИХ УКРУПНЕННЫХ НОРМ
И НОРМАТИВОВ ВОДОПОТРЕБЛЕНИЯ И ВОДОСВЕДЕНИЯ**

1. Формы 1-3 предназначены для проведения расчетов текущих укрупненных норм и нормативов водопотребления и водосведения с применением ЭВМ.

Общие требования к формам документов, составу данных и терминологии соответствуют ГОСТ 6.10.1-75 и ГОСТ 6.10.2-75. Форматы документов, основные реквизиты и их расположение соответствуют требованиям ГОСТ 6.11.2-75.

2. Используемые в расчетах объемы отпуска продукции должны соответствовать объемам, принятым Госпланом СССР на планируемый год. При несоблюдении указанных требований формы 1-3 к рассмотрению Госпланом СССР приниматься не будут.

3. Информация форм 1-3 кодируется на основе общесоюзных классификаторов технико-экономической информации и утвержденных документов:

- Общесоюзный классификатор отраслей народного хозяйства (ОКОНХ) - М.: Статистика, 1976.

- Общесоюзный классификатор промышленной и сельскохозяйственной продукции. Высшие классификационные группировки (ВКГ ОКП): М.: Статистика, 1977.

- Общесоюзный классификатор. Система обозначений единиц измерений, используемых в АСУ (СОБИ). - М.: Стандарты, 1975.

Инструкция по кодированию информации при ведении государственного водного кадастра (раздел "Использование вод"). Минводхоз СССР. - М.: ЦВВО.

Общесоюзный классификатор. Система обозначений объектов административно-территориального деления Союза ССР и союзных республик, а также населенных пунктов (ОАТО). М.: Статистика, 1976.

Перечень министерств, ведомств (с полным и сокращенным названием) и адресов министерств и предприятий по подчиненности. Указ ЦСУ СССР. - М.: 1976.

- Экономическое районирование СССР. Шифровка, рекомендуемая ССПС АН СССР. - .: 1976.

4. По формам 1-3 институты Теплоэлектропроект и ВНИПИэнергопром представляют укрупненные нормы на уровне главков, промышленных объединений и Минэнерго СССР.

При заполнении форм 1-3 в заголовочной части таблиц указывается:

Слева:

министерство, ведомство СССР, союзная республика; отраслевое направление, к которому относится данный вид продукции (электроэнергетика); наименование продукции в соответствии с номенклатурой продукции и видов работ; объем производства продукции на планируемый год и единицы измерения; бассейн реки, климатический район.

Объем производства на планируемый год по позициям народнохозяйственного плана должен соответствовать объемам, предусмотренным Госпланом СССР в плане производства продукции промышленности.

Информация по объемам производства обеспечивает Планово-экономическое управление Минэнерго СССР и сводный отдел народнохозяйственного плана Госплана союзной республики.

Справа:

коды формы (пятизначное число); года (двухзначное число); министерства, ведомства СССР (четырёхзначное число); отрасли (пятизначное число); продукции (двумя числами; шестизначное - часть 1, четырёхзначное - часть 2); бассейна реки; номер листа (четырёхзначное число); дата и час составления (шестизначное число).

Графа "Код признака" Теплоэлектропроектом и ВНИПИэнергопром не заполняется.

При заполнении табличной части формы 1 указывается:

в графе А - наименование направлений водопотребления и качество используемой воды;

в графе Б - наименование единицы измерения нормы;

в графе 1 - порядковый номер строки (не более трех знаков);

в графах 2 и 3 - код направления водопотребления (двумя числами; шестизначное - часть 1, четырёхзначное - часть 2);

в графе 4 - код единицы измерения нормы (шестизначное число);

в графе 5 - нормы водопотребления текущего года (не более шести знаков; после запятой - не более двух знаков);

в графе 6 - нормы водопотребления на планируемый год (не более шести знаков; после запятой - не более двух знаков);

в графе В - снижение (повышение - со знаком "+") нормы водопотребления; определяется как разность данных граф 5 и 6 (не более шести знаков; после запятой - не более двух знаков);

в графе Г - процент снижения (повышения - со знаком "+") нормы водопотребления; определяется делением данных графы В на данные графы 5 и умножением результата на 100 (не более четырех знаков; после запятой - не более двух знаков).

По строке "Свежая вода на производственные и хозяйственно-питьевые нужды всего" (графа А), включая "В том числе питьевого качества", показателям граф 5, 6, В определяются как сумма показателей соответствующих строк со знаками: графам:

Б. По исполнению формы 2 в табличной части указывается:

в графе А - наименование направления водоснабжения;

в графе Б - наименование единицы измерения нормы;

в графе Г - порядковый номер строки (не более трех знаков);

в графах 2 и 3 - код направления водоснабжения (для 14 классов: десятизначное - часть 1, четырехзначное - часть 2);

в графе 4 - код единицы измерения нормы (десятизначное число);

в графах 5 и 6 - нормативы безвозвратного потребления соответственно текущего и планируемого года (не более шести знаков; после запятой - не более двух знаков в каждой графе);

в графах 7 и 8 - нормативы потерь соответственно текущего и планируемого года (не более шести знаков; после запятой - не более двух знаков в каждой графе);

в графах 9 и 10 - нормы водоснабжения соответственно текущего и планируемого года (не более шести знаков; после запятой - не более двух знаков в каждой графе);

в графе В - снижение (повышение - со знаком "+") нормы водоснабжения; определяется как разность данных граф 9 и 10 (не более шести знаков; после запятой - не более двух знаков);

в графе Г - процент снижения (повышения - со знаком "+") нормы водоснабжения; определяется делением данных графы В на данные графы 9 и умножением результата на 100 (не более четырех знаков; после запятой - не более двух знаков).

По строке "Всего промисл. сточные и хозяйственно-бытовые сточные вод." (графа А) показатели графа Б - Ю определяются как сумма показателей соответствующих строк по этим графам.

При расчете текущих укрупненных балансовых норм водоотведения и нормативов безвозвратного потребления и потерь на единицу продукции используются объемы производства, указанные в форме I.

6. При заполнении табличной части формы 3 указывается:

в графе А - наименование вредного вещества;

в графе Б - наименование единицы измерения вредного вещества;

в графе Г - порядковый номер строки (не более трех знаков);

в графах Д и Е - код вредного вещества (двами числами: шестизначное - часть I, четырехзначное - часть 2);

в графе Ж - код единицы измерения вредного вещества (шестизначное число);

в графах З и И - соответственно удельные количества загрязняющих вредных веществ до и после очистки в текущем году (не более семи знаков; после запятой - не более двух знаков в каждой графе);

в графах К и Л - соответственно удельные количества загрязняющих вредных веществ до и после очистки на планируемый год (не более семи знаков; после запятой - не более двух знаков в каждой графе).

При расчете укрупненных значений удельных количеств загрязняющих вредных веществ на единицу продукции используются объемы производства, указанные в форме I.

Формы I-3 должны оформляться на белой бумаге и заполняться на пишущей машинке. Представление форм на синьках и заполнение форм вручную не допускается.

Нормы водопотребления по продуктам и животноводству на 19__ г.

Министерство, ведомство СССР, союзная республика

отрасль, направление

продукция

Объем производства продукции в 19__ г., фактически

засеяны реки, единичные районы

форма	года	пр-знака	код		бассейны реки	номер листа	Дата и час составления
			министерства, ведомства СССР, союзной республики	отрасль, продукция			

Наименование направления водопотребления и качество используемой воды	Единица измерения нормы	номер г.п.	ко			Нормы водопотребления		Снижение (+) или повышение (-) норм водопотребления 19__ г. от 19__ г.	
			видовое деление		единичная норма	19__ г.	19__ г.	абс.	%
			ч.1	ч.2		19__ г.	19__ г.		
А	Б		С	З	4	5	6	В	Г

Свежая вода на производственные нужды всего
 в том числе питьевого качества
 Повторно или последовательно используемая вода на производственные нужды
 Свежая вода на хозяйственно-питьевые нужды всего
 в том числе питьевого качества
 Повторно или последовательно используемая вода на хозяйственно-питьевые нужды
 Свежая вода на промышленные и хозяйственно-питьевые нужды всего
 в том числе питьевого качества повторно или последовательно используемая вода на промышленные и хозяйственно-бытовые нужды
 Обратная вода

_____ 19__ г.
 дата

_____ должность

_____ подпись

Качество отводимой воды по продуктам теплоэнергетики к: 19__ г.

Министерство, Федеративное ССР, государственное предприятие
 отраслевой принадлежности
 продукция
 производственный процесс
 бассейн реки, административный район

Форм.	года	ЛП-З	Министерство, Федеративное ССР, государственное предприятие	отрасли	продукции		бассейна реки	Номер листа	Дата и час составления
					ч. I	ч. 2			

Наименование вредного вещества	Единица измерения вредного вещества	Номер п.п.	Код			Удельное количество загрязняющего вредного вещества до очистки		Удельное количество загрязняющего вредного вещества после очистки	
			вредного вещества		единица измерения вредного вещества	19__ г.		19__ г.	
			ч. I	ч. 2		19__ г.	19__ г.	19__ г.	19__ г.
А	Б	1	2	3	4	5	6	7	8

_____ 19__ г.
 дата

_____ должность

_____ подпись

- 85 -

Приложение 4
Обязательное

РЕКОМЕНДАЦИИ ПО РАЗРАБОТКЕ МЕРОПРИЯТИЙ
ДЛЯ ПОВЫШЕНИЯ ЭФФЕКТИВНОСТИ ИСПОЛЬЗОВАНИЯ
ВОДНЫХ РЕСУРСОВ НА ПРОИЗВОДСТВЕННЫЕ
И ХОЗЯЙСТВЕННО-БЫТОВЫЕ НУЖДЫ ТЭС

Согласно приказу Минэнерго СССР, на подведомственных электростанциях и районных котельных необходимо разработать и осуществить к 1990 г. мероприятия по экономному использованию водных ресурсов на производственные и хозяйственно-бытовые нужды, с тем чтобы добиться сокращения расхода воды на указанные цели не менее чем на 15-20% и на столько же снизить текущие индивидуальные нормы водопотребления и водоотведения.

В целях сокращения сбросов сточных вод и соответственно забора свежей воды рекомендуются к внедрению на станциях следующие мероприятия:

- повышению кратности упаривания воды в оборотных системах охлаждения с градирнями. Минимальный расход свежей воды на подпитку системы охлаждения достигается при прекращении сброса продувочной воды системы в водный объект. В этом случае, в зависимости от солевого состава воды и достигаемого коэффициента упаривания, должна подбираться технология стабилизационной обработки в соответствии с "Методическими указаниями по водно-химическому режиму бессточных систем охлаждения: МУ 34-70-096-85" (М.: СПО Союзтепэнерго, 1985). Для снижения минерализации оборотной воды часть ее отбирается для использования в цикле ТЭС, например для подпитки оборотной системы ГЗУ;

- уменьшение забора свежей воды для подпитки оборотной системы охлаждения за счет использования для этой цели слабоминерализованных сточных вод от других систем ТЭС после их предварительной очистки. К таким водам относятся дождевые и талые воды с территории ТЭС, стоки от водной промывки котлов, взрыхляющие и промывочные воды фильтров ВПУ, продувочные воды котлов, конденсат, возвращаемый с мазутомаслохозяйства, вода после охлаждения подшипников вращающихся механизмов и другие нефтесодержащие стоки после их очистки от нефтепродуктов;

- уменьшение расходов воды, транспортирующей золу и шлак на золоотвал. На ряде ТЭС расход воды достигает 30-50 м³ на 1т золошлаков. Эти расходы без всякого ущерба для эксплуатации можно уменьшить до 10-15 м³/т;

- перевод прямоточных систем ГЗУ пылеугольных ТЭС на эксплуатацию по оборотной схеме. Для предотвращения образования отложений в мокрых золоуловителях целесообразно использовать технологию ВТИ по обработке орошающей воды дымовыми газами;

- использование для смыва золы и шлака в системе ГЗУ сточных вод от других технологических систем взамен свежей воды. Для этой цели целесообразно использовать солевые стоки ВПУ, продувочную воду оборотной системы охлаждения, воды после химических очисток оборудования, гидрорубки помещений и др.;

- организации повторного использования на ВПУ сточных вод, как собственных, так и других технологических систем. Продувочные воды осветлителей, кармизирующие и промывочные воды фильтров целесообразно использовать в качестве исходной воды, а отработанные регенерационные растворы использовать для повторной регенерации. В качестве исходной воды на питании ВПУ допустимо использовать левомерцательные стоки других технологических систем после их предварительной очистки, если таковая необходима;

- внедрение на ВПУ передовых технологических процессов и оборудования, как термическое обессоливание (испарители) и противоточное ионирование, позволяющих более рационально и экономично использовать водные ресурсы и реагенты;

- организация сбора и повторного использования различных протечек оборудования, арматуры и трубопроводов, слива пробоотсранных точек, опорожнения оборудования при остановках и ремонтах и т.п.;

- перевод подшипников от некоторых видов проточных механизмов (мельниц, насосов, вентиляторов и т.п.) на сухую консистентную смазку, не требующую водного охлаждения.

Разработанные мероприятия по экономичному использованию водных ресурсов и распределены с учетом этих мероприятий нормы текущих индивидуальных норм потребления и водопотребления согласовывается с местными органами Минводхоза СССР.

Необходимые для внедрения мероприятий дополнительные затраты, если таковые имеют место, рассчитываются на базе "Инструкции по

определению экономической эффективности использования новой техники, изобретений и рационализаторских предложений в энергетике" (М.: 1986).

В планах мероприятий указываются сроки внедрения мероприятий, сумма затрат и ожидаемый экономический эффект от их реализации. Планы мероприятий и новые нормы представляются РЭУ в ИО "Советэнерго", которое направляет их в Главтекуправление Минэнерго СССР для утверждения.

Пример расчета снижения нормы за счет рекомендуемых мероприятий приведен в приложении 6.

Приложение 5
Справочное

ПРИМЕР РАСЧЕТА
ИНДИВИДУАЛЬНЫХ ТЕКУЩИХ НОРМ ВОДОПОТРЕБЛЕНИЯ
И ВОДОСНАБЖДЕНИЯ ДЛЯ ЧЕЛЯБИНСКОЙ ТЭЦ

I. Основное оборудование Количество

Турбоагрегаты	
ТТ-60-130/13	2
Т-100-130	2
Котлы ГЗ-210-140Ф	9
Пиковые водогрейные котлы ПТВМ-180	2
Топливо - бурый уголь.	

Система водоснабжения - оборотная с градирнями.

Источник технического водоснабжения - река Миасс.

Источник хозяйства (но-питьевого водоснабжения - городской водопровод.

Качество исходной речной воды приведено в табл.ПБ.1.

Таблица ПБ.1

pH	Щелочность общая, мг-экв/л	Жесткость общая, мг-экв/л	Кальций	Магний	Натрий	Сульфаты	Хлориды	Кремниевые кислоты	Железо общее	Окисляемость	Сухой остаток
8,2	2,2	3,1	36	15,8	20,7	68	12,4	4,9	0,2	15,6	249

В качестве показателей отпуска продукции принимали средние значения за предыдущие три года эксплуатации ТЭС из форм 3-тех (см. табл. ПБ.2).

Удельный расход условного топлива на отпущенную электроэнергию $\delta^3 = 242,3 \text{ г/(кВт}\cdot\text{ч)}$.

То же на отпущенную тепловую энергию $\delta^T = 40,58 \text{ кг/ГДж}$ ($162,9 \text{ кг/Гкал}$).

Расход топлива в целом по ТЭС:
на отпущенную электроэнергию

$$B^3 = \delta^3 \cdot 230,9 \cdot 10^{-3} = 242,3 \cdot 230,9 \cdot 10^{-3} = 55,9 \text{ т/ч;}$$

на отпущенное тепло

$$B^T = \delta^T \cdot 1894,1 \cdot 10^{-3} = 40,58 \cdot 1894,1 \cdot 10^{-3} = 76,9 \text{ т/ч;}$$

всего

$$B = B^3 + B^T = 55,9 + 76,9 = 132,8 \text{ т/ч.}$$

2. Система охлаждения

Для охлаждения пара в конденсаторах турбоагрегатов ПТ-60-130/13 установлено по два насоса 32-Д-19 номинальной подачей $4700 \text{ м}^3/\text{ч}$ каждый, а для турбоагрегатов Т-100-130 - по три насоса 32-Д-19 номинальной подачей $6000 \text{ м}^3/\text{ч}$ каждый.

Расход охлаждающей воды регулируется только включением или отключением насосов; регулировать открытием или закрытием запорной арматуры экономически нецелесообразно.

Нормативный расход охлаждающей воды определяется в режиме экономического вакуума при средней расчетной нагрузке (см. исходные данные).

Проведенными ранее производственными испытаниями конденсационных установок турбоагрегатов были определены режимные графики работы циркуляционных насосов. В соответствии с этими графиками для указанной нагрузки для турбоагрегатов ПТ-60-130/13 необходимо включение в летний период двух насосов, в зимний - одного насоса; для турбоагрегата Т-300-130 в летний период - трех, в зимний - двух насосов.

Таблица П5.2

Среднегодовой отпуск продукции по оборудованию (в расчете на 1 ч работы)

Турбоагрегаты, пиковые котлы	Число часов работы оборудования за год, ч	Отпуск электроэнергии, МВт ч					Отпуск тепла, ГДж (Гкал)			
		Выработка	Расход на собственные нужды ^а	Отпуск с ними			Фактический	Расчетный ^б	В том числе	
				сред-ние	в лет-ний период	в зим-ний период			в летний период	в зимний период
ПТ-60-130/13 (ТА-1)	7390	48,8	5,4	43,4	40,9	46,6	420,4(100,4)	458,8(109,1)	372,6(89)	557,3(133,1)
ПТ-60-130/13 (ТА-2)	8355	46,5	5,1	41,4	40,7	42,1	360,1(86)	391,3(93,5)	238,2(56,9)	530,9(126,8)
T-100-130 (ТА-3)	8521	79,5	8,8	70,7	74,2	67,3	440,9(105,3)	479,1(114,4)	366,3(87,5)	585,3(139,9)
T-100-130 (ТА-4)	6559	84,7	9,3	75,4	75,4	75,4	521,7(124,6)	566,9(136,4)	423,3(101,1)	641,0(153,1)
ПТМ-180 (2 шт.)	3268	-	-	-	-	-	352,6(84,2)	-	-	-
В с е г о ...		259,5	28,6	230,9	-	-	-	1894,1(452,4)		

^аРасход электроэнергии на собственные нужды каждого турбоагрегата определялся расчетом пропорционально выработке электроэнергии этими турбоагрегатами.

^бДля упрощения дальнейших расчетов количество тепла, вырабатываемого пиковыми котлами, распределялось на турбоагрегаты пропорционально отпуску тепла этими турбоагрегатами.

2.1. Летний режим

Расход охлаждающей воды для турбоагрегата ПТ-60-130/13 определяется подачей двух параллельно работающих циркуляционных насосов и равен $8000 \text{ м}^3/\text{ч}$; для турбоагрегата Т-100-130 расход охлаждающей воды равен $16000 \text{ м}^3/\text{ч}$. Перепад температур охлаждающей воды Δt равен 9°С (форма 3-ток).

Коэффициент испарения K равен $0,0014$. Относительные потери с капельным уносом $P_{ку}$ равны $0,005$.

Потери на испарение в градирнях турбоагрегатов ПТ-60-130/13:

$$W_{\text{ох}}^u = K \Delta t W_{\text{ох}} = 0,0014 \cdot 9 \cdot 8000 = 100,8 \text{ м}^3/\text{ч}$$

турбоагрегатов Т-100-130:

$$W_{\text{ох}}^u = 0,0014 \cdot 9 \cdot 16000 = 201,6 \text{ м}^3/\text{ч}$$

Потери с капельным уносом турбоагрегатов ПТ-60-130/13:

$$W_{\text{ох}}^{ку} = P_{ку} W_{\text{ох}} = 0,005 \cdot 8000 = 40 \text{ м}^3/\text{ч}$$

турбоагрегатов Т-100-130:

$$W_{\text{ох}}^{ку} = 0,005 \cdot 16000 = 80 \text{ м}^3/\text{ч}$$

Расход продувочной воды системы определяется степенью умягчения воды при определенном методе обработки охлаждающей воды. Предварительные технико-экономические расчеты по различным методам обработки охлаждающей воды для условий бийской ТЭЦ показали, что оптимальной технологией является подщелачивание мелочности оборотной воды на уровне 5 мг-экв/л за счет сокращения продувки и дозирования ОДВ в размере 1 мг/л .

Отсюда допустимый коэффициент умягчения:

$$\varphi_{\partial \partial \pi} = \frac{(\omega_0)_{\partial \partial \pi}}{(\omega_0)^{c\delta}} = \frac{5}{2,2} = 2,27.$$

Значение необходимой продувки
для турбоагрегатов ПТ-60-130/13:

$$W_{ox}^{np} = \frac{I}{\varphi_{\partial \partial \pi} - I} W_{ox}^u - W_{ox}^{ky} = \frac{I}{2,27 - I} \cdot 100,8 - 40 = 39,2 \text{ м}^3/\text{ч};$$

для турбоагрегатов Т-100-130:

$$W_{ox}^{np} = \frac{I}{2,27 - I} \cdot 201,6 - 80 = 78,4 \text{ м}^3/\text{ч}.$$

Расходы свежей воды, подаваемой в систему:

$$W_{ox}^{c\delta} = W_{ox}^{np} + W_{ox}^u + W_{ox}^{ky};$$

для турбоагрегатов ПТ-60-130/13:

$$W_{ox}^{c\delta} = 39,2 + 100,8 + 40 = 180 \text{ м}^3/\text{ч};$$

для турбоагрегатов Т-100-130:

$$W_{ox}^{c\delta} = 78,4 + 201,6 + 80 = 360 \text{ м}^3/\text{ч}.$$

Расходы оборотной воды:

$$W_{ox}^{o\delta} = W_{ox} - (W_{ox}^{np} + W_{ox}^u + W_{ox}^{ky});$$

для турбоагрегатов ПТ-60-130/13:

$$W_{ox}^{o\delta} = 8000 - 180 = 7820 \text{ м}^3/\text{ч};$$

для турбоагрегатов Т-100-130

$$W_{ox}^{o\delta} = 16000 - 360 = 15640 \text{ м}^3/\text{ч}.$$

Качество продувочной воды системы:

$$(C^{np})_i = \psi (C^{cb})_i,$$

$$т.е. (Х_0)^{np} = 2,27 \cdot 3,1 = 7,0 \text{ мг-экв/л};$$

$$(U_{i_0})^{np} = 2,27 \cdot 2,2 = 5,0 \text{ мг-экв/л};$$

$$(Ca^{2+})^{np} = 2,27 \cdot 36 = 81,7 \text{ мг/л};$$

$$(Mg^{2+})^{np} = 2,27 \cdot 15,8 = 35,9 \text{ мг/л};$$

$$(Na^+)^{np} = 2,27 \cdot 20,7 = 47 \text{ мг/л};$$

$$(SO_4^{2-})^{np} = 2,27 \cdot 58 = 131,7 \text{ мг/л};$$

$$(Cl^-)^{np} = 2,27 \cdot 12,4 = 28,1 \text{ мг/л};$$

$$(SiO_3^{2-})^{np} = 2,27 \cdot 47 = 107,1 \text{ мг/л};$$

$$(Fe_0)^{np} = 2,27 \cdot 0,2 = 0,5 \text{ мг/л};$$

$$(Ope)^{np} = 2,27 \cdot 15,6 = 35,4 \text{ мг/л};$$

$$(CO_3)^{np} = 249 \cdot 2,27 = 565 \text{ мг/л};$$

2.2. Экономический анализ

Расход охлаждающей воды для турбоагрегата ТТ-60-130/13 равен 4700 м³/ч, а для турбоагрегата Т-100-130 - 11000 м³/ч.

Параллельно температурой охлаждающей воды $t_{\text{в}}$ равен 30°С;
 $K = 0,0008$; $\gamma_{\text{ку}} = 0,005$.

Потери на испарение в градирне
турбоагрегатов ПТ-60-130-13:

$$W_{OX}^U = 0,0008 \cdot 3 \cdot 4700 = 11,3 \text{ м}^3/\text{ч};$$

турбоагрегатов Т-100-130:

$$W_{OX}^U = 0,0008 \cdot 3 \cdot 11000 = 26,4 \text{ м}^3/\text{ч}.$$

Потери с капельным уносом
для турбоагрегатов ПТ-60-130/13:

$$W_{OX}^{KY} = 0,005 \cdot 4700 = 23,5 \text{ м}^3/\text{ч};$$

для турбоагрегатов Т-100-130:

$$W_{OX}^{KY} = 0,005 \cdot 11000 = 55 \text{ м}^3/\text{ч}.$$

Допустимый коэффициент упаривания принимается таким же,
что и для летнего периода.

Расход необходимой продувки
для турбоагрегатов ПТ-60-130/13:

$$W_{OX}^{np} = \frac{1}{2,27 - 1} \cdot 11,3 + 23,5 = 14,6 \text{ м}^3/\text{ч};$$

для турбоагрегатов Т-100-130:

$$W_{OX}^{np} = \frac{1}{2,27 - 1} \cdot 26,4 + 55 = 34 \text{ м}^3/\text{ч}.$$

При $\varphi_{доп}$, равном 2,27, продувка имеет отрицательное значение; это указывает на то, что продувка не требуется, а заданная кратность упаривания не будет достигнута.

Фактический коэффициент упаривания:

$$\varphi = \frac{W_{OX}^u + W_{OX}^{KY}}{W_{OX}^{KY}} ;$$

$$\varphi_{ТН 1-2} = \frac{11,3 + 23,5}{23,5} = 1,48;$$

$$\varphi_{ТН 3-4} = \frac{26,4 + 55}{55} = 1,48.$$

Расход свежей воды, подаваемой в систему:

$$W_{OX}^{ch} = W_{OX}^u + W_{OX}^{KY} ;$$

для турбоагрегатов ПТ-60-130/13:

$$W_{OX}^{ch} = 11,3 \cdot 23,5 = 34,8 \text{ м}^3/\text{ч};$$

для турбоагрегатов Т-100-130:

$$W_{OX}^{ch} = 26,4 + 55 = 81,4 \text{ м}^3/\text{ч}.$$

Расход оборотной воды:

$$W_{OX}^{ob} = W_{OX} - (W_{OX}^u + W_{OX}^{KY}) ;$$

для турбоагрегатов ПТ-60-130/13:

$$W_{OX}^{ob} = 4700 - 34,8 = 4665 \text{ м}^3/\text{ч};$$

для турбоагрегатов Т-100-130:

$$W_{OX}^{ob} = 11000 - 81 = 10919 \text{ м}^3/\text{ч}.$$

Уравнения по сезонам нормы водопотребления и водоотведения для системы охлаждения справедливы по формуле

$$H_{OX} = \frac{W_{CP}}{\beta} \frac{W_{ЗУМ} + W_{лет}}{2\beta}$$

Нормы потребления сырой воды:

$$H_{\text{ОХ ТА-1}}^{\text{з.св}} = \frac{180 + 34,8}{2 \cdot 43,4} = 2,47 \text{ м}^3/(\text{МВт} \cdot \text{ч}).$$

$$H_{\text{ОХ ТА-2}}^{\text{з.св}} = \frac{180 + 34,8}{2 \cdot 41,4} = 2,59 \text{ м}^3/(\text{МВт} \cdot \text{ч}).$$

$$H_{\text{ОХ ТА-3}}^{\text{з.св}} = \frac{360 + 81,4}{2 \cdot 70,7} = 3,12 \text{ м}^3/(\text{МВт} \cdot \text{ч}).$$

$$H_{\text{ОХ ТА-4}}^{\text{з.св}} = \frac{360 + 81,4}{2 \cdot 75,4} = 2,93 \text{ м}^3/(\text{МВт} \cdot \text{ч}).$$

Нормы потребления оборотной воды:

$$H_{\text{ОХ ТА-1}}^{\text{з.об}} = \frac{7820 + 4666}{2 \cdot 43,4} = 143,84 \text{ м}^3/(\text{МВт} \cdot \text{ч}).$$

$$H_{\text{ОХ ТА-2}}^{\text{з.об}} = \frac{7820 + 4666}{2 \cdot 41,4} = 150,78 \text{ м}^3/(\text{МВт} \cdot \text{ч}).$$

$$H_{\text{ОХ ТА-3}}^{\text{з.об}} = \frac{15640 + 10919}{2 \cdot 70,7} = 187,83 \text{ м}^3/(\text{МВт} \cdot \text{ч}).$$

$$H_{\text{ОХ ТА-4}}^{\text{з.об}} = \frac{15640 + 10919}{2 \cdot 75,4} = 176,12 \text{ м}^3/(\text{МВт} \cdot \text{ч}).$$

Нормы водоотведения (продувочная вода системы охлаждения обрасывается в систему ГЗУ):

$$H_{\text{ОХ ТА-1}}^{\text{з.ст}} = \frac{39,2 + 0}{2 \cdot 43,4} = 0,45 \text{ м}^3/(\text{МВт} \cdot \text{ч}).$$

$$H_{\text{ОХ ТА-2}}^{\text{з.ст}} = \frac{39,2 + 0}{2 \cdot 41,4} = 0,47 \text{ м}^3/(\text{МВт} \cdot \text{ч}).$$

$$H_{\text{ОХ ТА-3}}^{\text{з.ст}} = \frac{78,4 + 0}{2 \cdot 70,7} = 0,55 \text{ м}^3/(\text{МВт} \cdot \text{ч}).$$

$$H_{\text{ох-тн-4}}^{\text{э ст}} = \frac{78,4 + 0}{2 \cdot 75,4} = 0,52 \text{ м}^3/(\text{МВт} \cdot \text{ч}).$$

Четыретье потерь (на капельный унос и потери в градирнях):

$$P_{\text{ох-тн-1}}^{\text{э}} = \frac{(100,8 + 11,3) + (40 + 23,5)}{2 \cdot 43,4} = 2,02 \text{ м}^3/(\text{МВт} \cdot \text{ч}).$$

$$P_{\text{ох-тн-2}}^{\text{э}} = \frac{(170,8 + 11,3) + (40 + 23,5)}{2 \cdot 41,4} = 2,12 \text{ м}^3/(\text{МВт} \cdot \text{ч}).$$

$$P_{\text{оа-тн-3}}^{\text{э}} = \frac{(201,6 + 26,4) + (60 + 55)}{2 \cdot 70,7} = 2,57 \text{ м}^3/(\text{МВт} \cdot \text{ч}).$$

$$P_{\text{ох-тн-4}}^{\text{э}} = \frac{(201,6 + 26,4) + (60 + 55)}{2 \cdot 75,4} = 2,41 \text{ м}^3/(\text{МВт} \cdot \text{ч}).$$

Коэффициенты извлечения ступенчатого показателя по среднему году определяются только для забора сырой воды:

$$K_{\text{лет}} = \frac{V_{\text{лет}}}{V_{\text{гн}}} = \frac{(180 + 360) \cdot 2}{(180 + 34,4) + (360 + 81,4)} = 1,65;$$

$$K_{\text{зм}} = \frac{W_{\text{зм}}}{V_{\text{сп}}} = \frac{2 \cdot (34,8 + 81,4)}{(180 + 34,8) + (360 + 81,4)} = 0,35$$

3. Водоподогревательные установки

На ТЭЦ имеются две установки подготовки воды:

- установка для приготовления добавочной воды котлов, работающая по схеме коагуляции с известкованием в осветителях - механических фильтрах - двухступенчатое химическое обессоливание с декарбонизацией;

- установка подготовки теплосети, работающая по схеме осветления на механических фильтрах - одноступенчатое натрий-катионирование.

3.1. Установка двухступенчатого химического обессоливания

Производительность установки определяется внутрисканционными потерями пара и конденсата и потерями за счет невозврата конденсата внешними потребителями тепла.

Внутрисканционные потери составляют 2% паропроизводительности котлов, что меньше допустимого значения [13], поэтому они и выбираются в качестве расчетных. Паропроизводительность установленных котлов составляет

$$210 \cdot 9 = 1890 \text{ т/ч.}$$

Потери составят (2%)

$$1890 \cdot 0,02 = 37,8 \approx 40 \text{ т/ч.}$$

Потери за счет невозврата конденсата внешними потребителями составляют ~19-20% паропроизводительности котла, т.е.

$$1890 \cdot 0,19 = 359 \approx 360 \text{ т/ч.}$$

Таким образом, расчетная производительность установки подготовки добавочной воды котлов составляет:

$$360 + 40 = 400 \text{ м}^3/\text{ч.}$$

Фактическая среднегодовая производительность обессоливающей установки составляет $260 \text{ м}^3/\text{ч}$.

Для расчета норм принимаем фактическую производительность ВПУ, равную $260 \text{ м}^3/\text{ч}$, из них $25 \text{ м}^3/\text{ч}$ предназначены для восполнения внутрисканционных потерь (2%), а $235 \text{ м}^3/\text{ч}$ - для восполнения внешних потерь (19%).

Исходной водой для ВПУ является речная вода. Качество воды приведено выше.

3.1.1. Расчет качества известково-коагулированной воды

$\text{Щ}^{\text{шк}} = 0,4 - 0,8 \text{ мг-экв/л}$. Принимаем $\text{Щ}^{\text{шк}}$ равным $0,7 \text{ мг-экв/л}$.

Дозу коагулянта (сернистого железа) d_K принимаем равной 0,5 мг-экв/л;

$$Ж^{UK} = Ж^{УСХ} - Щ^{УСХ} + Щ^{UK} + d_K = 3,1 - 2,2 + 0,7 + 0,5 = 2,1 \text{ мг-экв/л.}$$

$$Mg^{UK} = 1,4 \text{ мг-экв/л;}$$

$$Ca^{UK} = Ж^{UK} - Mg^{UK} = 2,1 - 1,4 = 0,7 \text{ мг-экв/л;}$$

$$SO_4^{UK} = SO_4^{УСХ} + 48d_K = 58 + 48 \cdot 0,5 = 82 \text{ мг/л;}$$

$$SiO_2^{UK} = 0,35 SiO_2^{УСХ} = 1,72 \text{ мг/л;}$$

$$Ce^{UK} = Ce^{УСХ} = 12,4 \text{ мг/л;}$$

$$Ope^{UK} = 0,25 Ope^{УСХ} = 3,9 \text{ мг/л;}$$

$$Na^{UK} = Na^{УСХ} = 0,89 \text{ мг-экв/л.}$$

Содержание минерализованно-коагулированной воды:

$$\begin{aligned} L^{UK} &= 20(Ж^{УСХ} - Щ^{УСХ}) + 48SO_4^{УСХ} + 0,35SiO_2^{УСХ} + 23Na^{УСХ} + 0,25Ope^{УСХ} + \\ &+ 35Ce^{УСХ} + 51,8 = 20(3,1 - 2,2) + 48 \cdot 1,2 + 0,35 \cdot 1,9 + 23 \cdot 0,89 + \\ &+ 0,25 \cdot 15,6 + 35 \cdot 0,37 + 51,8 = 166,5 \text{ мг/л.} \end{aligned}$$

3.1.2. Расчет количества сточных вод на ВПУ

Сределяется коэффициентом собственному ходу концентратных флюидов по ступеням омыловки.

Где для ступень N -катноирования; катнонет - сульфуроль:

$$V_{1N} = 6,5 \text{ м}^3/\text{м}^3;$$

$$\varepsilon_{1H} = 300 \text{ г-экв/м}^3;$$

$$K_{1H} = q_{1H} \frac{(Ж^{n-} - Ж_{ост}^-)}{\varepsilon_{1H}} = 6,5 \frac{(3,1 - 0,2)}{300} = 0,063.$$

Первая ступень OH-анионирования; анионит АН-31:

$$q_{1A} = 21,8 \text{ м}^3/\text{м}^3;$$

$$\varepsilon_{1A} = 700 \text{ г-экв/м}^3;$$

$$K_{1A} = q_{1A} \frac{\Sigma(Ce^- + SO_4^{2-})}{\varepsilon_{1A}} = 21,8 \frac{(0,37 + 1,71)}{700} = 0,065.$$

Вторая ступень H-катионирования; катионит - сульфурголь:

$$q_{2H} = 11,1 \text{ м}^3/\text{м}^3;$$

$$\varepsilon_{2H} = 200 \text{ г-экв/м}^3;$$

$$K_{2H} = q_{2H} \frac{(Ж_{ост}^+ Na^+)}{\varepsilon_{2H}} = 11,1 \frac{(0,2 + 0,89)}{200} = 0,060.$$

Вторая ступень OH-анионирования; анионит В-17:

$$q_{2A} = 14,5 \text{ м}^3/\text{м}^3;$$

$$\varepsilon_{2A} = 200 \text{ г-экв/м}^3;$$

$$K_{2A} = q_{2A} \frac{HSiO_2}{\varepsilon_{2A}} = 14,5 \cdot \frac{0,023}{200} = 0,002.$$

Количество сточных вод от ионитной части ВПУ:

$$W_{ВПЧ}^{ст} = W_{ВПЧ}^{оч} \left\{ K_{2A} + K_{2H} (1 + K_{2A}) + (1 + K_{2A}) (1 + K_{2H}) [K_{1A} + K_{1H} (1 + K_{1A})] \right\} =$$

$$260 \left\{ 0,002 + 0,060(1 + 0,002) + (1 + 0,002) \cdot (1 + 0,060) [0,065 + 0,063(1 + 0,065)] \right\} = 260 \cdot 0,195 = 51 \text{ м}^3/\text{ч}.$$

Количество воды, подаваемой на установку:

$$W_{впу}^{сб} = W_{впу}^{оу} + W_{впу}^{ст} = 260 + 51 = 311 \text{ м}^3/\text{ч}.$$

Количество сточных вод от установки предварительной обработки не учитывается, поскольку вода после отстаивания илама возвращается в осветитель.

3.1.3. Расчет качественного состава сточных вод от ВПУ

Расходы реагентов на регенерацию ионитов:

$$D_{H_2SO_4} = 876 \text{ г-экв/ч};$$

$$D_{H_2SO_4} = 1180 \text{ г-экв/ч}.$$

В 1 м³ сточных вод, поступающих в бак-нейтрализатор, содержится

$$Ca = Ca^n \frac{(W^{ст} + W^{оу})}{W^{ст}} = \frac{0,7 (51 + 260)}{51} = 4,27 \text{ г-экв/м}^3;$$

$$Mg = Mg^n \frac{(W^{ст} + W^{оу})}{W^{ст}} = \frac{1,4 (51 + 260)}{51} = 8,54 \text{ г-экв/м}^3;$$

$$Na = \frac{Na^n (W^{ст} + W^{оу})}{W^{ст}} = \frac{0,89 (51 + 260) + 876}{51} = 22,6 \text{ г-экв/м}^3;$$

$$Cl = \frac{Cl^n (W^{ст} + W^{оу}) + D_{H_2SO_4}}{W^{ст}} = \frac{1,71 (51 + 260) + 1180}{51} = 33,6 \text{ г-экв/м}^3;$$

$$Ce = \frac{Ce^n (W^{ст} + W^{оу})}{W^{ст}} = \frac{0,37 (51 + 260)}{51} = 2,26 \text{ г-экв/м}^3;$$

$$HSiO_3 = \frac{HSLD_3^n (W^{CT} + W^{OC})}{W^{CT}} = \frac{0,02 (51 + 260)}{51} = 0,12 \text{ г-экв/м}^3;$$

$$HCO_3 = \frac{HCD_3^n (W^{CT} + W^{OC})}{W^{CT}} = \frac{0,1 (51 + 260)}{51} = 0,61 \text{ г-экв/м}^3;$$

$$Opr_2 = \frac{Opr_2^n (W^{CT} + W^{OC})}{W^{CT}} = \frac{3,9 (51 + 260)}{51} = 23,8 \text{ г/л.}$$

В бак-нейтрализатор поступает всего:

$$\Sigma K = 35,4 \text{ г-экв/м}^3;$$

$$\Sigma A = 36,6 \text{ г-экв/м}^3.$$

Избыток кислотности составляет:

$$\Sigma A - \Sigma K = 36,6 - 35,4 = 1,2 \text{ г-экв/м}^3.$$

Для нейтрализации избыточной кислотности необходимо добавить 1,2 г-экв/м³ извести. После нейтрализации содержание кальция в сбросной воде увеличивается на значение кислотности:

$$Ca_{\text{нейтр}} = 4,27 + 1,2 = 5,47 \text{ г-экв/м}^3.$$

3.1.4. Расчет норм: водопотребления и водоотведения обессоливающей установки

На ТЭЦ все паровые потери фиксируются в целом по ТЭЦ, поэтому и норма по ВПУ определяется в целом по ТЭЦ. Распределение объема воды на две виды продукции производится пропорционально ее величине (235 м³/ч) и внутростанционной (25 м³/ч) пароводяной потерей.

Следует отметить, что внешние паровые потери электростанции не являются потерей для водного баланса. Эта вода (235 м³/ч) передается на производство и учитывается в графе "Переданная вода". Поэтому для ВПУ определяется норма воды переданной

воды (в целом по ТЭЦ) и относится на отпуск тепла. Поскольку обессоленная вода (25 м³/ч) используется для восполнения внутриманевровых пароводяных потерь, т.е. сама является потерей для ТЭЦ, то для ВПУ кроме нормы водопотребления и водосточадения и нормативов переданной воды определяются нормативы потерь в целом по ТЭЦ и относятся на отпуск электроэнергии.

Расходы обессоленной, сточной и свежей воды по обессоливающей установке на два вида продукции составили соответственно:

$$W^{пср} = W^{от} = 235 \text{ м}^3/\text{ч};$$

$$W^{т.ст} = 46 \text{ м}^3/\text{ч};$$

$$W^{з.сб} = W^{т.пср} + W^{т.ст} = 235 + 46 = 281 \text{ м}^3/\text{ч};$$

$$W^{от} = W^{пср} = 235 \text{ м}^3/\text{ч};$$

$$W^{з.ст} = 5 \text{ м}^3/\text{ч};$$

$$W^{з.сб} = W^{з.от} + W^{з.ст} = 25 + 5 = 30 \text{ м}^3/\text{ч}.$$

Таким образом, норма водосточадения свежей воды по ВПУ, относимая на два вида продукции, в целом по ТЭЦ составляет

$$H_{ВПУ}^{т.сб} = \frac{W^{т.сб}}{T} = \frac{91}{1694,1} = 0,148 \text{ м}^3/\text{ГДж};$$

$$H_{ВПУ}^{з.сб} = \frac{W^{з.сб}}{З} = \frac{30}{230,9} = 0,13 \text{ м}^3/(\text{МВт} \cdot \text{ч});$$

Норма водосточадения (стоки от ВПУ сбрасываемая в систему ТЭУ) учитывается как водосточающая (исходящая из воды) в целом по ТЭЦ составляющая

$$H_{ВПУ}^{т.ст} = \frac{W^{т.ст}}{T} = \frac{46}{1700} = 0,024 \text{ м}^3/\text{ГДж};$$

$$H_{впу}^{з.ст} = \frac{W^{з.ст}}{3} = \frac{6}{230,9} = 0,022 \text{ м}^3/\text{МВт} \cdot \text{ч};$$

норматив потерь в целом по ТЭЦ:

$$П_{впу}^3 = \frac{W^{з.пот}}{3} = \frac{26}{230,9} = 0,108 \text{ м}^3/(\text{МВт} \cdot \text{ч});$$

$$H_{впу}^{т.пер} = \frac{W^{т.пер}}{T} = \frac{235}{1894,1} = 0,124 \text{ м}^3/\text{ГДж}.$$

3.2. Установка подпитки теплосети

Производительность установки 500 м³/ч.

Количество сточных вод от установки рассчитывается по формуле

$$W^{ст} = K_{Na} W^{оч}$$

Определяем коэффициент собственных нужд натрий-катионитных фильтров. Катионит - сульфурголь.

$$K_{Na} = q_{Na} \frac{(Ж^{исх} - Ж^{ост})}{\xi_{Na}};$$

$$q_{Na} = 4,0 \text{ м}^3/\text{м}^2;$$

$$\xi_{Na} = 300 \text{ г-экв/м}^3;$$

$$K_{Na} = 4,0 \cdot \frac{(3,1 - 0,1)}{300} = 0,04;$$

$$N^{ст} = 0,04 \cdot 500 \text{ м}^3/\text{ч} = 20 \text{ м}^3/\text{ч},$$

$$\text{т.е. где } W^{сб} = W^{оч} + W^{ст} \approx 500 + 20 = 520 \text{ м}^3/\text{ч}.$$

Качественный состав сбросных вод:

$$Ca = \frac{(Ca^{исх} - Ca^{ост})}{K_{Na}} + Ca^{исх} = \frac{(1,3 - 0,06)}{0,04} + 1,8 \approx 45,3 \text{ г-экв/м}^3;$$

$$Mg = \frac{(Mg^{исх} - Mg^{ост})}{K_{Na}} + Mg^{исх} = \frac{(1,3 - 0,04)}{0,04} + 1,3 \approx 32,8 \text{ г-экв/м}^3;$$

$$Na = \frac{(Ж^{исх} - Ж^{ост})(\beta - 1)}{K_{Na}} + Na^{исх} = \frac{(3,1 - 0,1)(2,1 - 1)}{0,04} + 0,89 \approx 83,39 \text{ г-экв/м}^3;$$

$$Cl = \frac{(Ж^{исх} - Ж^{ост})\beta}{K_{Na}} + Cl^{исх} = \frac{(3,1 - 0,1) \cdot 2,1}{0,04} + 0,37 =$$

$$= 157,87 \text{ г-экв/л}^3,$$

где β - удельный расход соли на регенерацию сульфогля,
равный 2,1 г-экв/г-экв.

Содержание остальных компонентов в сточной воде после натрий-катионитных фильтров по сравнению с исходной для ВУВ водой остается без изменения.

Сточные воды установки подпитки теплосети направляются в систему ГЗУ для смыва зола и шлака.

3.3. Расчет норм водопотребления и водоотведения установкой подпитки теплоцети

При расчете норм все расходы очищенной, сточной и исходной воды относят на тепло, отпущенное турбинами на подогреватели сетевой воды, в целом по ТЭЦ и нормы рассчитываются в целом по ТЭЦ. Очищенная вода передается другим потребителям (теплосетям), поэтому нормы водопотребления и водоотведения определяются по нормативам переданной воды (также в целом по ТЭЦ).

$$\text{Норма водопотребления } N_{\text{впу}}^T = \frac{W^T \cdot \tau}{T} = \frac{520}{1894,1} = 0,275 \text{ м}^3/\text{ГДж.}$$

$$\text{Норма водоотведения } N_{\text{впу}}^{\text{т.ст}} = \frac{W^{\text{т.ст}} \cdot \tau}{T} = \frac{20}{1894,1} = 0,011 \text{ м}^3/\text{ГДж.}$$

$$\text{Норматив переданной воды } N_{\text{впу}}^{\text{т.пер}} = \frac{W^{\text{оч}} \cdot \tau}{T} = \frac{500}{1894,1} = 0,264 \text{ м}^3/\text{ГДж.}$$

4. Система гидрослужадения

Система гидрослужадения ТЭЦ - прямоточная.

В соответствии с проектно-технической документацией, общий расход воды $W_{\text{ГЗУ}}$ на удаление золы и шлака, составляющий 1300 м³/ч, распределяется следующим образом: смыв золы и шлака - 770 м³/ч; орошение скрубберов - 230 м³/ч; на аппараты Мосбалькова - 300 м³/ч.

Объем осадков $W_{\text{ГЗУ}}^{\text{II}}$, поступающих в систему ГЗУ, составляет 18 м³/ч; потерь на испарение $W_{\text{ГЗУ}}^{\text{I}}$ с золостава - 61 м³/ч; потерь на заполнение пор золошлакового материала $W_{\text{ГЗУ}}^2$ - 49 м³/ч.

Внутростанционные потери воды $W_{\text{ГЗУ}}^{\text{вн}}$ равны 52 м³/ч.

Приходная часть баланса:

$$W_1 = W_{ГЗУ} + W_{ГЗУ}^H = 1300 + 38 = 1338 \text{ м}^3/\text{ч}.$$

Расходная часть баланса:

$$W_2 = W_{ГЗУ}^{ИВ} + W_{ГЗУ}^{23} + W_{ГЗУ}^{ВН} = 51 + 49 + 52 = 152 \text{ м}^3/\text{ч}.$$

Разность между W_1 и W_2 составляют сточные воды системы ГЗУ, отводимые в источник водоснабжения.

$$W_{ГЗУ}^{СТ} = W_1 - W_2 = 1338 - 152 = 1186 \text{ м}^3/\text{ч}.$$

В общий расход воды $W_{ГЗУ}$ на удаление золошлаков входят: исходная речная вода $W_{ГЗУ}^{СВ}$, а также повторно или последовательно используемая вода $W_{ГЗУ}^{ПГ}$.

продукта системы охлаждения - 117,6 м³/ч (в среднем за год);

сточные воды от ВГУ 51 + 20 = 71 м³/ч;

промышленные воды подогреваемых котлов - 0,04 м³/ч;

обросшие воды после химической очистки котлов - 0,28 м³/ч;

обросшие воды вспомогательного и подсобного производства -

15 м³/ч;

Таким образом, принимаем

$$W_{ГЗУ}^{СВ} = (W_{ГЗУ}^{СТ} + W_{ГЗУ}^{ПГ}) - W_{ГЗУ}^{ПГ} - (1186 - 152) = 203,92 = 1134,08 \text{ м}^3/\text{ч};$$

$$W_{ГЗУ}^{ПГ} = W_{ВПК}^{СТ} + W_{ВХ}^{ПГ} + W_{ВК}^{СТ} + W_{ХПГ}^{СТ} + W_{В}^{СТ} = 117,6 + 71 + 0,04 +$$

$$+ 0,28 + 15 = 203,92 \text{ м}^3/\text{ч};$$

$$W_{ГЗУ}^{ПГ} = 152 \text{ м}^3/\text{ч};$$

$$W_{ГЗУ}^{СТ} = 1186 \text{ м}^3/\text{ч}.$$

Нормы водопотребления и водоотведения системы ГЗУ определяются на два вида продуктов пропорционально расходам топлива:

$$H_{гс}^3 = \frac{WB^3}{B_{гс} T_{гс}} \quad \text{и} \quad H_{гс}^T = \frac{WB^T}{B_{гс} T_{гс}}$$

$$H_{гзу}^{3св} = \frac{1134,08 \cdot 55,95}{132,81 \cdot 230,9} = 2,07 \text{ м}^3/(\text{МВт} \cdot \text{ч});$$

$$H_{гзу}^{Тсв} = \frac{1134,08 \cdot 76,86}{132,81 \cdot 1894,1} = 0,35 \text{ м}^3/\text{ГДж} (1,61 \text{ м}^3/\text{Гкал});$$

$$H_{гзу}^{3пн} = \frac{203,92 \cdot 55,95}{132,81 \cdot 230,9} = 0,37 \text{ м}^3/(\text{МВт} \cdot \text{ч});$$

$$H_{гзу}^{Тпн} = \frac{203,92 \cdot 76,86}{132,81 \cdot 1894,1} = 0,06 \text{ м}^3/\text{ГДж} (0,1 \text{ м}^3/\text{Гкал});$$

$$H_{гзу}^{3сг} = \frac{1186 \cdot 55,95}{132,81 \cdot 230,9} = 2,16 \text{ м}^3/(\text{МВт} \cdot \text{ч});$$

$$H_{гзу}^{Тсг} = \frac{1186 \cdot 76,86}{132,81 \cdot 1894,1} = 0,36 \text{ м}^3/\text{ГДж} (1,52 \text{ м}^3/\text{Гкал});$$

$$П_{гзу}^3 = \frac{152 \cdot 55,95}{132,81 \cdot 230,9} = 0,28 \text{ м}^3/(\text{МВт} \cdot \text{ч});$$

$$П_{гзу}^T = \frac{152 \cdot 76,86}{132,81 \cdot 1894,1} = 0,06 \text{ м}^3/\text{ГДж} (0,19 \text{ м}^3/\text{Гкал}).$$

Качество обросных вод от системы ГЗУ принимается по данным эксплуатационного химического контроля:

рН8,0
Взвешенные веществадо 20 мг/л
Щелочность общая.....2 мг-экв/л
Сульфаты.....250 мг/л

Хлориды	100 мг/л
Фториды	15 мг/л
Мышьяк	0,1 мг/л
Ванадий	0,4 мг/л
Сухой остаток	0,9 г/л
Нефтепродукты	1 мг/л

5. Промывочные воды водогрейных котлов

Расход промывочных вод водогрейных котлов составляет 320 м³/год, или 0,040 м³/ч. Вода на промывку поступает из системы охлаждения, загрязненная вода сбрасывается в систему ГЗУ.

Расход промывочных вод водогрейных котлов целиком относится на отпуск тепла.

$$W^{np} = W^{CT} = 0,04 \text{ м}^3/\text{ч},$$

или:

$$H^{Tnp} = H^{Tnp} = \frac{0,04}{7854,1} = 0,00002 \text{ м}^3/\text{ГДж} \quad (0,00002 \text{ м}^3/\text{Гкал}).$$

Качественный состав сточных вод:

Механические примеси	0,4 г/л
Кислотность (H ₂ SO ₄)	1,5 г/л
Железо общее	2-3 г/л
Ванадий	0,3 мг/л

6. Химическая очистка котлов

Химическая очистка каждого котла производится один раз в конце года 5%-ым раствором соляной кислоты с расходом 1000 м³ на одну очистку.

Среднегодовое количество воды от очистки котла составляет

$$W^{OCH} = W^{CT} = \frac{1000 \cdot 2}{4} = 250 \text{ м}^3 \text{ год} = 0,29 \text{ м}^3/\text{ч}.$$

Для очистки используется химически обессоленная вода, загрязненная вода сбрасывается в систему ГЗУ.

При расчете норм эти воды целиком относят на отпуск электроэнергии.

$$N^{эпн} = N^{э.ст} = \frac{0,28}{230,9} = 0,0012 \text{ м}^3/(\text{МВт} \cdot \text{ч}).$$

Качественный состав сбросных вод:

pH	I-3
Хлориды.....	4,5 г/л
Железо	6 г/л
Медь	0,4 г/л

7. Вспомогательные и подсобные производства

К вспомогательным и подсобным производствам ТЭЦ относятся ацетилено-генераторная и электролизерная станции, масло- и мазутохозяйства, открытое распределительное устройство ТЭЦ. Суммарный расход технической воды из системы охлаждения, повторно используемой на их нужды, составляет 5 м³/ч. После использования эти воды сбрасываются в канал ГЗУ на смыл золы и шлака. Кроме того, к расходам воды на вспомогательные нужды относятся расходы технической воды из системы охлаждения, используемой на гидрооборку главного корпуса ТЭЦ. После использования эти воды в количестве 10 м³/ч также направляются на смыл золы и шлака в систему ГЗУ.

Нормы водопотребления и водоотведения на вспомогательные нужды определяются в целом по ТЭЦ.

$$N^{эпн} = N^{эпн'} = \frac{15}{230,9} = 0,065 \text{ м}^3/(\text{МВт} \cdot \text{ч}).$$

Качественный состав этих вод соответствует составу воды системы охлаждения, за исключением содержания нефтепродуктов (10 мг/л) и взвешенных веществ (50 мг/л).

8. Хозяйственно-питьевые нужды

К расходам воды на хозяйственно-питьевые нужды ТЭЦ относятся расходы воды из городского водопровода на бытовые нужды работающих в цехах и административном здании ТЭЦ (включая строителей из субподрядных организаций) на душевые, столовые, прачечную и гостиницу, находящиеся на территории ТЭЦ.

Расчетный (средний за год) суточный расход воды определяется по формуле (1) СНиП II-31-74, нормы расхода принимаются по табл.2 и 3 СНиП II-30-76 и табл.П5.3.

Т а б л и ц а П5.3

Расчет потребления питьевой воды

Потребители	Норма водопотребления, л/сут	Количество потребителей	Средний суточный расход воды, м ³ /сут
Административно-управленческий аппарат	15	261	3,9
Рабочие в горячих цехах	45	322	14,5
Рабочие в остальных цехах	25	341	16,0
Душевые	500*	316**	118,5
Столовая	12	6000 блюд	72,0
Прачечная	75***	100 шт	7,5
Гостиница	120	20	2,4
И т о г о	-	-	234,3

*Из расчета 500 л/ч на I душевую сетку с коэффициентом использования 0,75.

**Количество душевых сеток.

***На 1 кг белья.

Всего на хозяйственно-бытовые нужды ТЭЦ расходуется 234,8 м³/сут, или 0,8 м³/ч.

Нормы водопотребления и водоотведения рассчитываются в целом по ТЭЦ на два вида продукции пропорционально расходам топлива на их отпуск:

$$W_x^{T\text{св}} = W_x^{T\text{ст}} = \frac{W_x B_1^T}{B} = \frac{9,8 \cdot 76,9}{132,8} = 5,7 \text{ м}^3/\text{ч};$$

$$W_x^{\text{эсв}} = W_x^{\text{эст}} = 9,8 - 5,7 = 4,1 \text{ м}^3/\text{ч};$$

$$H_x^{T\text{св}} = H_x^{T\text{ст}} = \frac{5,7}{1894,1 (452,4)} = 0,003 \text{ м}^3/\text{ГДж} (0,013 \text{ м}^3/\text{Гкал});$$

$$H_x^{\text{эсв}} = H_x^{\text{эст}} = \frac{4,1}{230,9} = 0,018 \text{ м}^3/(\text{МВт} \cdot \text{ч}).$$

Хозяйственно-бытовые сточные воды направляются в общегородскую канализацию.

9. Расчет индивидуальных норм водопотребления и водоотведения в целом по ТЭЦ

На ТЭЦ норма потребления свежей воды на основные технологические нужды равна сумме норм потребления свежей воды в системе охлаждения, ГЗУ и ВПУ.

$$H_{\text{тех}}^{\text{эсв}} = H_{\text{ох}}^{\text{эсв}} + H_{\text{ГЗУ}}^{\text{эсв}} + H_{\text{ВПУ}}^{\text{эсв}} \quad \text{и} \quad H_{\text{тех}}^{T\text{св}} = H_{\text{ГЗУ}}^{T\text{св}} + H_{\text{ВПУ}}^{T\text{св}}$$

Поскольку в системе охлаждения нормы определяются для каждого турбоагрегата в отдельности, а в остальных технологических системах - в целом по электростанции, $H_{\text{тех}}^{T\text{св}}$ будет одинакова для всего турбин, а $H_{\text{тех}}^{\text{эсв}}$ определяется для каждой турбины:

$$H_{\text{тех}}^{T\text{св}} = 0,35 + (0,15 + 0,28) = 0,78 \text{ м}^3/\text{ГДж}.$$

$$N_{\text{тех-1}}^{3\text{об}} = 2,47 + 2,07 + 0,13 = 4,67 \text{ м}^3/(\text{МВт} \cdot \text{ч}).$$

$$N_{\text{тех-2}}^{3\text{об}} = 2,59 + 2,07 + 0,13 = 4,79 \text{ м}^3/(\text{МВт} \cdot \text{ч}).$$

$$N_{\text{тех-3}}^{3\text{об}} = 3,12 + 2,07 + 0,13 = 5,32 \text{ м}^3/(\text{МВт} \cdot \text{ч}).$$

$$N_{\text{тех-4}}^{3\text{об}} = 2,93 + 2,07 + 0,13 + 5,13 = 10,26 \text{ м}^3/(\text{МВт} \cdot \text{ч}).$$

Норма потребления оборотной воды равна норме оборотной воды системы охлаждения, так как остальные технологические системы - проточные.

$$N_{\text{тех-1}}^{1\text{об}} = N_{\text{ох-1}}^{3\text{об}} = 143,84 \text{ м}^3/(\text{МВт} \cdot \text{ч}).$$

$$N_{\text{тех-2}}^{3\text{об}} = N_{\text{ох-2}}^{3\text{об}} = 150,79 \text{ м}^3/(\text{МВт} \cdot \text{ч}).$$

$$N_{\text{тех-3}}^{3\text{об}} = N_{\text{ох-3}}^{3\text{об}} = 157,63 \text{ м}^3/(\text{МВт} \cdot \text{ч}).$$

$$N_{\text{тех-4}}^{3\text{об}} = N_{\text{ох-4}}^{3\text{об}} = 175,12 \text{ м}^3/(\text{МВт} \cdot \text{ч}).$$

Норма потребления повторно или последовательно используемой воды на основные технологические нужды определяется по норме

водоотведения систем, сбрасывающих свои отработанные воды в систему ГЗУ (продукта системы охлаждения, сточные воды от ВПУ, химических систем котлов, вспомогательного и подсобного производства, производные воды водогрейных котлов). Нормы потребления последовательно используемой воды равны для всех турбоагрегатов

$$H_{\text{тех}}^{\text{з.п.п}} = H_{\text{ГЗУ}}^{\text{з.п.п}} = 0,37 \text{ м}^3 / (\text{МВт} \cdot \text{ч});$$

$$H_{\text{тех}}^{\text{т.п.п}} = H_{\text{ГЗУ}}^{\text{т.п.п}} = 0,06 \text{ м}^3 / \text{ГДж}.$$

На вспомогательных производствах потребляется только последовательно используемая вода.

$$H_{\text{в}}^{\text{з.п.п}} = 0,066 \text{ м}^3 / (\text{МВт} \cdot \text{ч}).$$

Эта норма распространяется на все турбоагрегаты (как и норма водопотребления на хозяйственно-питьевые нужды).

На хозяйственно-питьевые нужды используется вода питьевого качества.

$$H_{\text{х}}^{\text{з.сб}} = 0,018 \text{ м}^3 / (\text{МВт} \cdot \text{ч}); \quad H_{\text{х}}^{\text{т.сб}} = 0,003 \text{ м}^3 / \text{ГДж}.$$

Индивидуальные нормативы потерь воды представляют собой сумму нормативов потерь воды на технологические, вспомогательные и хозяйственно-питьевые нужды.

На ТЭЦ вода теряется в основных технологических системах - системе охлаждения, ВПУ, ГЗУ.

$$П^{\text{з}} = П_{\text{ох}}^{\text{з}} + П_{\text{ВПУ}}^{\text{з}} + П_{\text{ГЗУ}}^{\text{з}} \quad \text{и} \quad П^{\text{т}} = П_{\text{ГЗУ}}^{\text{т}}.$$

Нормативы потерь в основных технологических системах на отпуск тепла равны для всех турбоагрегатов

$$П^{\text{т}} = П_{\text{ГЗУ}}^{\text{т}} = 0,05 \text{ м}^3 / \text{ГДж}.$$

Нормативы потерь в основных технологических системах на отпуск электроэнергии равны:

$$P_{TA-1}^3 = 2,02 + 0,11 + 0,28 = 2,41 \text{ м}^3/(\text{МВт} \cdot \text{ч});$$

$$P_{TA-2}^3 = 2,12 + 0,11 + 0,28 = 2,51 \text{ м}^3/(\text{МВт} \cdot \text{ч});$$

$$P_{TA-3}^3 = 2,57 + 0,11 + 0,28 = 2,96 \text{ м}^3/(\text{МВт} \cdot \text{ч});$$

$$P_{TA-4}^3 = 2,41 + 0,11 + 0,28 = 2,80 \text{ м}^3/(\text{МВт} \cdot \text{ч}).$$

Индивидуальные нормативы передаваемой воды равны сумме нормативов воды, переданной на подпитку теплосети, а также с теплом и паром на производство, и равны для всех турбоагрегатов

$$N_n^{\text{теп}} = N_{ТСЛ}^{\text{пер}} + N_{ВПУ}^{\text{теп}} = 0,264 + 0,124 = 0,388 \text{ м}^3/\text{ГДж}.$$

Степень воды от основных и вспомогательных систем ТЭЦ поступает в систему ТЗУ, и только остаточные воды от ТЗУ сбрасываются в водоотстойник.

Таким образом, нормы водоотведения для всех турбоагрегатов равны

$$N_{3CT}^3 = N_{ТЗУ}^3 = 2,16 \text{ м}^3/(\text{МВт} \cdot \text{ч});$$

$$N_{3CT}^{\text{теп}} = N_{ТЗУ}^{\text{теп}} = 0,26 \text{ м}^3/\text{ГДж}.$$

Нормы отведения хозяйственно-бытовых сточных вод, направленных в городские очистные сооружения равны

$$N_{Х}^3 \text{ CT} = 0,016 \text{ м}^3/(\text{МВт} \cdot \text{ч}); \quad N_{Х}^{\text{теп}} \text{ CT} = 0,001 \text{ м}^3/\text{ГДж}.$$

Нормы, рассчитанные по направлению использования воды (технологические, вспомогательные и хозяйственно-бытовые нужды), составляют индивидуальные нормы каждого турбоагрегата.

Для определения норм в целом по ТЭЦ необходимо суммировать индивидуальные нормы каждого турбоагрегата.

Поскольку нормы водоотведения и водоотведения на единицу отпущенного тепла каждым турбоагрегатом равны, они принимаются в целом по ТЭЦ.

Нормы водопотребления и водоотведения на единицу отпускаемой электроэнергии в целом по ТЭЦ определяются по формуле (8.1).

$$N_{ТЭЦ}^{зсб} = \frac{4,67 \cdot 43,4 + 4,79 \cdot 41,4 + 5,32 \cdot 70,7 + 5,13 \cdot 76,4}{230,9} = 6,04 \text{ м}^3 / (\text{МВт} \cdot \text{ч}).$$

$$N_{ТЭЦ}^{зоб} = \frac{143,84 \cdot 43,4 + 150,78 \cdot 41,4 + 187,83 \cdot 70,7 + 176,12 \cdot 76,4}{230,9}$$

$$= 169,09 \text{ м}^3 / (\text{МВт} \cdot \text{ч}).$$

$$П^3 = \frac{2,41 \cdot 43,4 + 2,51 \cdot 41,4 + 2,96 \cdot 70,7 + 2,80 \cdot 76,4}{230,9} = 2,72 \text{ м}^3 / (\text{МВт} \cdot \text{ч}).$$

Нормы потребления и отведения воды по другим направлениям равны для каждого турбоагрегата и принимаются по ТЭЦ в целом.

Данные расчета сводятся в формы I и 2.

Для оценки достоверности расчета нормы проверяется баланс ТЭЦ:

$$\begin{aligned} & (N_{Тех}^{зсб} + N_X^{зсб}) Z + (N_{Тех}^{зоб} + N_X^{зоб}) I = (N^{зсг} + N_X^{зсг} + П^3) Z + \\ & + (N^{зст} + N_X^{зст} + П^1 + N_p^{зст}) T \end{aligned}$$

Первая часть уравнения равна

$$(6,04 + 0,018) \cdot 230,9 + (0,78 + 0,003) \cdot 1894,1 = 2650,97 \text{ м}^3.$$

Вторая часть уравнения равна

$$(2,16 + 0,018 + 2,72) \cdot 230,9 + (0,36 + 0,003 + 0,39 + 0,05) \cdot 1894,1 = 2651,91 \text{ м}^3.$$

Незначительный небаланс в 0,94 м³ объясняется тем, что при расчете числовые значения норм округлялись до двух знаков после запятой.

Ю. Расчет угельных количеств
загрязняющих воду веществ
и приведенного стока системы ГЭУ

Отходы воды всех технологических систем сбрасываются в систему ГЭУ. Отведение сточных вод ТЭС в водный объект организовано с золоотвала. Степень загрязненности сточными водами определяется расчетом.

Расчет производится по формулам (4.12) - (4.20). Результаты расчета сведены в табл. ПБ.4.

Так, для сульфатов:

$$C_{SO_4}^{CB} = 58 \text{ мг/л} - \text{концентрация сульфатов в свежей речной воде.}$$

$$C_{SO_4}^{CT'} = 250 \text{ мг/л} - \text{концентрация сульфатов в стоках ГЭУ (т.е. после технологического процесса).}$$

$$C_{SO_4}^{CT''} = 250 \text{ мг/л} - \text{концентрация сульфатов в стоках, подлежащих сбросу в водоем после их очистки.}$$

Ввиду того, что на электростанции очистные сооружения отсутствуют, показатели $C^{CT'}$ и $C^{CT''}$ загрязняющих воду веществ одинаковы.

$$\Delta C_{SO_4}^{I'} = C_{SO_4}^{CT'} - C_{SO_4}^{CB} = 250 - 58 = 192 \text{ мг/л};$$

$$\Delta C_{SO_4}^{II} = C_{SO_4}^{CT''} - C_{SO_4}^{CB} = 250 - 58 = 192 \text{ мг/л.}$$

Удельное количество загрязняющего воду вредного вещества (сульфатов) на единицу продукции (1 МВт · ч, ГДж), попадающего в стоки в процессе производства:

$$M_{SO_4}^{I3} = H_{ГЭУ}^{3,CT} \Delta C_{SO_4}^{I'} \cdot 10^{-3} = 2,16 \cdot 192 \cdot 10^{-3} = 0,41 \text{ кг/(МВт · ч)};$$

$$M_{SO_4}^{II} = H_{ГЭУ}^{II,CT} \Delta C_{SO_4}^{II} \cdot 10^{-3} = 0,36 \cdot 192 \cdot 10^{-3} = 0,07 \text{ кг/ГДж.}$$

Удельное количество загрязняющего воду вредного вещества (сульфатов) на единицу продукции (1 МВт · ч, 1 ГДж), остающееся в сточных водах после очистки:

$$M_{SO_4}^{из} = H_{ГЗУ}^{з.ст} C_{SO_4}'' 10^{-3} = 2,16 \cdot 250 \cdot 10^{-3} = 0,54 \text{ кг/(МВт} \cdot \text{ч)};$$

$$M_{SO_4}^{ит} = H_{ГЗУ}^{т.ст} C_{SO_4}'' 10^{-3} = 0,36 \cdot 250 \cdot 10^{-3} = 0,09 \text{ кг/ГДж}.$$

Удельное количество загрязняющего воду вредного вещества (сульфатов) на единицу продукции (1 МВт · ч, 1 ГДж), поступающего в водоем с очищенными сточными водами с учетом "фонового" загрязнения водисточника:

$$M_{SO_4}^{из'} = H_{ГЗУ}^{з.ст} \Delta C_{SO_4}'' 10^{-3} = 2,16 \cdot 192 \cdot 10^{-3} = 0,41 \text{ кг/(МВт} \cdot \text{ч)};$$

$$M_{SO_4}^{ит'} = H_{ГЗУ}^{т.ст} \Delta C_{SO_4}'' 10^{-3} = 0,36 \cdot 192 \cdot 10^{-3} = 0,07 \text{ кг/ГДж}.$$

Удельный "приведенный" сток на единицу продукции (1 МВт · ч, 1 ГДж) до очистки:

$$Z_{SO_4}^{из} = H_{ГЗУ}^{з.ст} \frac{C_{SO_4}^{ст'}}{ПДК_{SO_4}} = 2,16 \cdot \frac{250}{500} = 1,08 \text{ м}^3\text{/(\text{МВт} \cdot \text{ч)};$$

Состав и концентрация загрязнений в сточных

Показатели	Единица измерения	Качество воды приемника сточных вод	Система					
			До очистки P_1 C_1'	После очистки P_2 C_2'	Метод очистки	Дальнейшее использование	Приведение концентрации загрязняющих воду веществ в сточных водах до очистки P_3 C_3'	Приведение концентрации загрязняющих воду веществ в сточных водах после очистки P_4 C_4'
Взвешенные вещества	мг/л	14	20	20	Очистные сооружения отсутствуют	Сброс в водоемы	6,0	6,0
Нефтепродукты	мг/л	0,6	1,0	1,0			0,4	0,4
Щелочность общая	мг-экв/л	2,2	2,0	2,0			Отс.	Отс.
Жесткость общая	мг-экв/л	3,1	7,9	7,9			4,8	4,8
Сульфаты	мг/л	58	250	50			192	192
Хлориды	мг/л	12,4	100	100			87,6	87,6
Нитриды	мг/л	2,0	15,0	15,0			13,0	13,0
Мышьяк	мг/л	0,005	0,1	0,1			0,095	0,095
Ванадий	мг/л	0,1	0,4	0,4			0,3	0,3
Сухой остаток	мг/л	249	900	900			651	651

$$Z_{SO_4}^{II} = H_{ГЗУ}^{ГСТ} \frac{G_{SO_4}^{СТ}}{ПАК_{SO_4}} = 0,36 \cdot \frac{250}{500} = 0,18 \text{ м}^3/\text{ГДж};$$

доля очистки:

$$Z_{SO_4}^{III} = H_{ГЗУ}^{ЗСТ} \frac{G_{SO_4}^{СТ}}{ПАК_{SO_4}} = 2,16 \cdot \frac{250}{500} = 1,08 \text{ м}^3/(\text{МВт} \cdot \text{ч})$$

$$Z_{SO_4}^{IV} = H_{ГЗУ}^{IVСТ} \frac{G_{SO_4}^{СТ}}{ПАК_{SO_4}} = 0,36 \cdot \frac{250}{500} = 0,18 \text{ м}^3/\text{ГДж}.$$

Поскольку очистные сооружения на ТЭЦ отсутствуют, показате-

ль M^{II} и M^{III} , M^{IV} и M^{IVII} , Z^{II} и Z^{III} , Z^{IV} и Z^{IVII} между собой равны.

По данным таблицы ПБ.4 составляется форма 3 данного приложения.

Таблица ПБ.4

всех Челябинск ТЭЦ за 19__ г.

Удельная нагрузка на котельную	Удельная нагрузка на котельную за отработанного топлива в процентах, отходящих от в стоках после очистки	Удельная нагрузка на котельную за отработанного топлива в процентах, отходящих от в стоках после очистки	Удельная нагрузка на котельную за отработанного топлива в процентах, отходящих от в стоках после очистки	Удельная нагрузка на котельную за отработанного топлива в процентах, отходящих от в стоках после очистки
0,0 49/0,00216	0,045/0,0072	0,0129/0,00216	-	-
8,64 · 10 ⁻⁴ / 1,44 · 10 ⁻⁴	2,16 · 10 ⁻³ / 0,36 · 10 ⁻³	8,64 · 10 ⁻⁴ / 1,44 · 10 ⁻⁴	21,6/3,6	21,6/3,6
-	-	-	-	-
0,41/0,07	0,54/0,09	0,41/0,07	1,08/0,18	1,08/0,18
0,199/0,032	0,216/0,036	0,199/0,032	0,617/0,108	0,617/0,108
0,028/0,0046	0,032/0,0054	0,028/0,0046	21,6/3,6	21,6/3,6
2,06 · 10 ⁻⁴ / 0,34 · 10 ⁻⁴	2,16 · 10 ⁻⁴ / 0,36 · 10 ⁻⁴	2,06 · 10 ⁻⁴ / 0,34 · 10 ⁻⁴	4,32/0,72	4,32/0,72
6,48 · 10 ⁻⁴ / 1,08 · 10 ⁻⁴	0,64 · 10 ⁻³ / 1,44 · 10 ⁻³	6,48 · 10 ⁻⁴ / 1,08 · 10 ⁻⁴	8,64/1,44	8,64/1,44
1,40/0,23	1,94/0,32	1,4/0,22	1,94/0,32	1,94/0,32

Расчет индивидуальной нормы водопотребления на

Тип турбины	Вид и объем ^а продукции	Вид топлива	Система водоснабжения	Индивидуальная норма								
				на технологические нужды						на вспомогательные и личные нужды		
				Всего	в том числе вода					Всего	в том числе	
					свежая вода			оборотная	последовательно использованная		свежая	техническая
техническая	питьевая	итого	техническая	питьевая	техническая	питьевая						
1	2	3	4	5	6	7	8	9	10	11	12	13
ИТ-60-130 13 (ТА-1)	электроэнергия 320726 МВт ч	Уголь	Система охлаждения - оборотная с градирнями; сист. в ГЗУ - приточная	148,88	4,67	-	4,67	143,64	0,37	0,065	-	-
	Тепло 3375752 ГДж			0,84	0,78	-	0,78	-	0,06	-	-	-
ИТ-60-130/13 (ТА-2)	электроэнергия 345597 МВт ч	-		155,94	4,79	-	4,79	150,78	0,37	0,065	-	-
	Тепло 3269311,5 ГДж	-		0,84	0,78	-	0,78	-	0,06	-	-	-
1-100-130 (1А-3)	Электроэнергия 608434,7 МВт ч	-		193,52	5,32	-	5,32	187,83	0,37	0,065	-	-
	Тепло 4082411,1 ГДж	-		0,84	0,78	-	0,78	-	0,06	-	-	-
1-100-130 (1А-4)	Электроэнергия 494548,6 МВт ч	-		181,62	5,13	-	5,13	176,12	0,37	0,065	-	-
	Тепло 3718297,1 ГДж	-		0,84	0,78	-	0,78	-	0,06	-	-	-
По ТЭЦ в целом	Электроэнергия 1763606,3 МВт ч	-		174,50	5,04	-	5,04	169,09	0,37	0,065	-	-
	Тепло 14445772 ГДж	-		0,84	0,78	-	0,78	-	0,06	-	-	-

^аУказаны расчетные объемы продукции, усредненные за три года.

единицу продукции (1 кВт·ч, 1 ГДж) по Челябинской ТЭЦ

водопотребления, м ³ /ед.продукции															Коэффициент неравномерности сезонного потребления			
тепловые нужды			на хозяйственно-питьевые нужды						В том числе вода									
числа			Всего	В том числе					Всего	свежая вода			оборотная	последовательно используемая				
итого	оборотная	последовательно используемая		свежая вода			оборотная	последовательно используемая		техническая	питьевая	итого				техническая	питьевая	итого
				техническая	питьевая	итого												
14	15	16	17	18	19	20	21	22	23	24	25	26	27	28	29			
-	-	0,065	0,018	-	0,018	0,018	-	-	148,97	4,67	0,018	4,69	143,84	0,44	K _{лет} = 1,65; K _{зим} = 0,35			
-	-	-	0,003	-	0,003	0,003	-	-	0,78	0,78	0,003	0,78	-	-				
-	-	0,065	0,018	-	0,018	0,018	-	-	156,03	4,79	0,018	4,81	150,78	0,44				
-	-	-	0,003	-	0,003	0,003	-	-	0,78	0,78	0,003	0,78	-	-				
-	-	0,065	0,018	-	0,018	0,018	-	-	193,61	5,32	0,018	5,34	187,85	0,44				
-	-	-	0,003	-	0,003	0,003	-	-	0,78	0,78	0,003	0,78	-	-				
-	-	0,065	0,018	-	0,018	0,018	-	-	181,71	5,10	0,018	5,18	176,12	0,44				
-	-	-	0,003	-	0,003	0,003	-	-	0,78	0,78	0,003	0,78	-	-				
-	-	0,065	0,018	-	0,018	0,018	-	-	174,59	5,04	0,018	5,06	169,09	0,44				
-	-	-	0,003	-	0,003	0,003	-	-	0,78	0,78	0,003	0,78	-	-				

Расчет индивидуальной нормы водоснабжения на единицу
продукции (1 МВт·ч, 1 ГДж) по Челябинской ТЭЦ

Тип турбины	Вид продукции	Вид топлива	Система водоснабжения	Индивидуальные нормативы потерь, м ³ /ед. продукции					Индивидуальные нормативы воды, переданной другим потребителям, м ³ /ед. продукции	Индивидуальная норма водоснабжения по направлению использования воды, м ³ /ед. продукции								
				На технологические нужды	На нужды вспомогательного производства	На хозяйственно-питьевые нужды	Всего (графы 5-6+7)	Технологические нужды			Нужды вспомогательного или подсобного производства			Хозяйственно-бытовые нужды	Всего	В том числе сточные воды		
								Требования санитарии		Нормативные	Итого	Требования санитарии	Нормативные			Итого	Требования санитарии	Углубленная очистка
1	2	3	4	5	6	7	8	9	10	11	12	13	14	15	16	17	18	19
ПТ-60-130 (ТА-1)	Электроэнергия	Уголь	Система охлаждения - оборотная с градирнями, система 130 - приточная	2,41	-	-	2,41	-	2,16	-	2,16	-	-	-	0,018	2,18	2,18	-
	Тепло			0,05	-	-	0,05	0,39	0,36	-	0,36	-	-	-	-	0,003	0,36	0,36
ПТ-60-130 (ТА-2)	Электроэнергия	"-		2,51	-	-	2,51	-	2,16	-	2,16	-	-	-	0,018	2,18	2,18	-
	Тепло			0,05	-	-	0,05	0,39	0,36	-	0,36	-	-	-	-	0,003	0,36	0,36
Т-100-130 (ТА-3)	Электроэнергия	"-		2,96	-	-	2,96	-	2,16	-	2,16	-	-	-	0,018	2,18	2,18	-
	Тепло			0,05	-	-	0,05	0,39	0,36	-	0,36	-	-	-	-	0,003	0,36	0,36
Т-100-130 (ТА-4)	Электроэнергия	"-		2,80	-	-	2,80	-	2,16	-	2,16	-	-	-	0,018	2,18	2,18	-
	Тепло			0,05	-	-	0,05	0,39	0,36	-	0,36	-	-	-	-	0,003	0,36	0,36
В целом по ТЭЦ	Электроэнергия	"-		2,72	-	-	2,72	-	2,16	-	2,16	-	-	-	0,018	2,18	2,18	-
	Тепло			0,05	-	-	0,05	0,39	0,36	-	0,36	-	-	-	-	0,003	0,36	0,36

Ф о р м а >

Качество отходящей воды на единицу продукции (I МВт · ч, I ГДж)
Челябинская ТЭЦ

Вид продукции и единица измерения	Имя вещества	Единица измерения вредного вещества	Удельное количество загрязняющего воду вредного вещества кг/ед. продукции		Метод очистки	Удельный расход воды в единицу продукции м ³ /ед. продукции	
			до очистки	после очистки		до очистки	после очистки
I	II	III	4	5	6	7	8
Электроэнергия	Важнейшие вещества	мг/т	0,0129	0,0129	Очистные сооружения с доочисткой	-	-
Тепло			0,00216	0,00216		-	-
Электроэнергия	Нефтепродукты		$3,64 \cdot 10^{-4}$	$8,64 \cdot 10^{-4}$		21,0	21,6
Тепло			$1,44 \cdot 10^{-4}$	$44 \cdot 10^{-4}$		3,6	3,6
Электроэнергия	Сульфаты		0,41	0,41		1,08	1,08
Тепло			0,07	0,07		0,18	0,18
Электроэнергия	Хлориды		0,189	0,189		0,617	0,617
Тепло			0,032	0,032		0,103	0,103
Электроэнергия	Фториды		0,028	0,028		21,7	21,6
Тепло			0,0046	0,0046		3,5	3,6
Электроэнергия	Бензидин	$2,05 \cdot 10^{-4}$	$2,05 \cdot 10^{-4}$	4,32	4,32		
Тепло		$0,34 \cdot 10^{-4}$	$0,34 \cdot 10^{-4}$	0,72	0,72		
Электроэнергия	Сухой остаток	1,4	1,4	1,94	1,94		
Тепло		0,22	0,22	0,32	0,32		

Сопоставление расчетного расхода свежей воды, в том числе питьевого

Вид продукции, единица измерения	Фактический отпуск продукции	Индивидуальная норма потребления свежей воды, м ³ /ед. продукции						Расчетная потребность в свежей технической воде отпуск продукции,			
		Всего	В том числе				Всего	В том числе			
			питьевого качества	на производственные нужды		на хозяйственно-питьевые нужды		питьевого качества	на производственные нужды		
				Всего	В том числе питьевого качества	Всего			В том числе питьевого качества	Всего	В том числе питьевого качества
Электроэнергия, кВт.ч	1789928	5,06	0,018	5,04	-	0,018	0,018	6952,30	31,86	8920,44	-
Газ, ГДж	13018276	0,783	0,003	0,780	-	0,003	0,003	10192,31	39,06	10154,26	-
Итого...								19145,61	70,91	19074,70	-

Качество, с фактически использованным за 19__г. по Челябинской ТАЭ

Удельное потребление воды на душу населения, тыс. м ³		Водопотребление в промышленности, тыс. м ³						Снижение ("+" повышение) фактического расхода воды, в том числе питьевого качества, по сравнению с ее потребностью, определяемой по нормам			
		Всего	В том числе				Всего	В том числе			
не хозяйств. питье-питьевые нужды			питьевого качества	на производственные нужды		на хозяйств. питье-питьевые нужды		питьевого качества	на промышленные нужды	на хозяйств. питье-питьевые нужды	
Всего	в том числе питьевого качества			Всего	в том числе питьевого качества	Всего					в том числе питьевого качества
31,86	31,86	-	-	-	-	-	-	-	-	-	-
,05	39,05	-	-	-	-	-	-	-	-	-	-
,91	70,91	22978,43	138,70	22941,73	-	138,70	138,70	+3938,52 (+17%)	+65,79	+3767,03	+65,79

ПРИМЕРЫ РАСЧЕТОВ СНИЖЕНИЯ
ИНДИВИДУАЛЬНЫХ ТЕКУЩИХ НОРМ ВОДОПОТРЕБЛЕНИЯ
И ВОДОСВЕДЕНИЯ ЗА СЧЕТ ВНЕДРЕНИЯ МЕРОПРИЯТИЙ
ПО РАЦИОНАЛЬНОМУ ИСПОЛЬЗОВАНИЮ ВОДНЫХ РЕСУРСОВ

Пример I. Снижение потребления свежей воды
для системы охлаждения за счет
использования слабоминерализованных
сточных вод в системе.

Исходные данные: см. Приложение 3.

В соответствии с нормами, расход свежей воды на подпитку
оборотной системы охлаждения ТЭЦ при работе четырех турбоагрега-
тов в летний период составляет

$$W_{ох}^{св} = 2 \cdot 180 + 2 \cdot 360 = 1080 \text{ м}^3/\text{ч}.$$

Для сокращения потребления свежей воды в оборотную систему
подаются предварительно очищенные слабоминерализованные стоки в
количестве

$$W_{сл}^{ст} = 70 \text{ м}^3/\text{ч}.$$

На подпитку оборотной системы ГЗУ из системы охлаждения ис-
пользуется вода в количестве

$$W_{ох}^{пр} = W_{ГЗУ}^{пот} - W_{впч}^{ст} - W_{б.к}^{ст} - W_{х.пр}^{ст} - W_{б}^{ст} = 152 - 71 - 0,04 - 0,28 - 15 = 65,7 \text{ м}^3/\text{ч}.$$

Требуемый расход воды на подпитку оборотной системы охлажде-
ния составляет

$$W_{ох}^{доб} = W_{ох}^u + W_{ох}^{к.у} + W_{ох}^{пр} = 604,8 + 240 + 65,7 = 910,5 \text{ м}^3/\text{ч},$$

к тем числе свежей речной воды

$$(W_{ох}^{св})^I = W_{ох}^{доб} - W_{ох}^{ст} = 910,5 - 70 = 840,5 \text{ м}^3/\text{ч.}$$

Предельное сокращение потребления свежей воды на подпитку оборотной системы охлаждения:

$$\delta_{ох} = \frac{W_{ох}^{св} - (W_{ох}^{св})^I}{W_{ох}^{св}} \cdot 100 = \frac{1090 - 840,5}{1090} \cdot 100 = 22\%$$

Коэффициент упаривания оборотной воды:

$$U = \frac{W_{ох}^{доб}}{W_{ох}^{доб} - W_{ох}^II} = \frac{910,5}{910,5 - 604,9} = 3,0.$$

Принимая, что солевой состав подаваемых в оборотную систему слабоминерализованных стоков близок к составу свежей речной воды, можно оценить ее содержание оборотной воды:

$$(Cl)_{об} = 3,0 \cdot 2,2 = 6,6 \text{ мг-экв/л;}$$

$$(Mn)_{об} = 3,0 \cdot 3,1 = 9,3 \text{ мг-экв/л;}$$

$$(Ca^{2+})_{об} = 3,0 \cdot 36 = 108 \text{ мг/л;}$$

$$(Mg^{2+})_{об} = 3,0 \cdot 15,8 = 47,4 \text{ мг/л;}$$

$$(Na^+)_{об} = 3,0 \cdot 20,7 = 62,1 \text{ мг/л;}$$

$$(SO_4^{2-})_{об} = 3,0 \cdot 58 = 174 \text{ мг/л;}$$

$$(Cl^-)_{об} = 3,0 \cdot 12,4 = 37,2 \text{ мг/л;}$$

$$(SiO_2)_{об} = 3,0 \cdot 4,9 = 14,7 \text{ мг/л;}$$

$$(Fe_0)_{об} = 3,0 \cdot 0,2 = 0,6 \text{ мг/л;}$$

$$(ure)_{об} = 3,0 \cdot 35,4 = 106,2 \text{ мг/л};$$

$$(CO)_{об} = 3,0 \cdot 282 = 847 \text{ мг/л}.$$

Ввиду повышенной щелочности оборотной воды необходимо увеличить дозировку ОДФ до 2 мг/л. Учитывая, что в систему охлаждения поступают сточные воды переменного солевого состава, более предпочтителен комбинированный способ обработки: подкисление до щелочности 5,0 мг-экв/л и дозировка ОДФ в количестве 1 мг/л. При этом содержание сульфатов в оборотной воде повысится до 250 мг/л, а сухой остаток составит 826 мг/л. Новые расходы свежей воды $(W_{ох}^{сб})'$ на подпитку оборотной системы охлаждения для каждого турбоагрегата определяются пропорционально первоначальным расходам свежей воды $W_{ох}^{сб}$.

Для турбоагрегата ТТ-60-130/13 они составят

$$(W_{ох}^{сб})' = \frac{840,5 \cdot 180}{1080} = 140,1 \text{ м}^3/\text{ч};$$

а для турбоагрегата Т-100-130 -

$$(W_{ох}^{сб})' = \frac{840,5 \cdot 360}{1080} = 280,2 \text{ м}^3/\text{ч}.$$

Сравним новые нормы потребления свежей воды $(H_{ох}^{сб})'$ с первоначальными $H_{ох}^{сб}$ для системы охлаждения четырех турбоагрегатов в летний период:

турбоагрегат №1 ТТ-60-130/13:

$$(H_{ох}^{сб})' = \frac{140,1}{40,9} = 3,42 \text{ м}^3/(\text{МВт} \cdot \text{ч});$$

$$H_{ох}^{сб} = \frac{180}{40,9} = 4,4 \text{ м}^3/(\text{МВт} \cdot \text{ч});$$

турбоагрегат №2 ПГ-60-130/3:

$$(H_{ок}^{св})' = \frac{140,1}{40,7} = 3,44 \text{ м}^3/(\text{МВт} \cdot \text{ч});$$

$$H_{ок}^{св} = \frac{180}{40,7} = 4,42 \text{ м}^3/(\text{МВт} \cdot \text{ч});$$

турбоагрегат №3 Т-100-130:

$$(H_{ок}^{св})' = \frac{280,2}{74,2} = 3,78 \text{ м}^3/(\text{МВт} \cdot \text{ч});$$

$$H_{ок}^{св} = \frac{360}{74,2} = 4,85 \text{ м}^3/(\text{МВт} \cdot \text{ч});$$

турбоагрегат №4 Т-100-130:

$$(H_{ок}^{св})' = \frac{290,2}{75,4} = 3,72 \text{ м}^3/(\text{МВт} \cdot \text{ч});$$

$$H_{ок}^{св} = \frac{360}{75,4} = 4,77 \text{ м}^3/(\text{МВт} \cdot \text{ч}).$$

П р и м е р 2. Перевод системы ГЗУ на эксплуатацию по оборотной схеме.

Исходные данные - см. приложение 3.

Потери воды в оборотной системе ГЗУ составляют

$$W_{ГЗУ}^{пот} = W_{ГЗУ}^u + W_{ГЗУ}^{зз} + W_{ГЗУ}^{вн} = 51 + 49 + 52 = 152 \text{ м}^3/\text{ч}.$$

В систему ГЗУ поступают осадки на золоотвале $W_{ГЗУ}^H$ и стоки от других технологических систем $W_{ГЗУ}^{н.п}$

$$W_{ГЗУ}^{доб} = W_{ГЗУ}^H + W_{впу}^{ст} + W_{ок}^{ст} + W_{х пр}^{ст} + W_{б к}^{ст} + W_{б}^{ст} =$$
$$= 38 + 71 + 65,7 + 0,28 + 0,04 + 15 = 190 \text{ м}^3/\text{ч}.$$

$$W_{ок}^{ст} = 65,7 \text{ м}^3/\text{ч} - \text{принимает из примера I.}$$

Поступление воды в оборотную систему ГЗУ превышает потери на

$$W_{ГЗУ}^{пр} = 190 - 162 = 28 \text{ м}^3/\text{ч}.$$

Значение минимальной продувки системы ГЗУ с учетом стоков от других технологических систем определяется по формуле (Б.134):

$$W_{ГЗУ}^{пр} = \frac{\left\{ W_{ор.в} (Ш_{ор.в} + 3,95 S^{пр} + 7,05 \sqrt{S^{пр}}) + [SO_4^{2-}]^{доб} \cdot W_{ГЗУ}^{доб} \right\} e^{-0,065T}}{36} - \left[0,5 (\varphi_3 + \varphi_{ш.л}) + W_{ГЗУ}^{\Phi} \right].$$

Расход воды на орошение мокрых золоудовителей $W_{ор.в}$, по данным проектно-технической документации, составляет $230 \text{ м}^3/\text{ч}$; $Ш_{ор.в}$ равно $2,3 \text{ мг-экв/л}$ (осветленная вода после подкисления); $S^{пр}$ - процентное содержание серы в топливе, приведенное к 1000 ккал/кг Q_H^p .

По данным электростанции, $S_{об}^c$ угля равно 1% , влажность рاسبочая W^p 19% .

Рабочее процентное содержание серы в топливе:

$$S^p = S_{об}^c \cdot \frac{100 - W^p}{100} = 1 \cdot \frac{100 - 19}{100} = 0,81\%.$$

Низшая теплота сгорания угля Q_H^p , по эксплуатационным данным, составляет 3200 МДж/кг (ккал/кг).

Тогда $S^{пр}$ определяется как

$$S^{пр} = \frac{S^p}{Q_H^p : 1000} = \frac{0,81}{3,2} = 0,25\%.$$

Расход добавочной воды, включающий свежую воду:

$$W_{ГЗУ}^{доб} = W_{впу}^{ст} + W_{ок}^{ст} + W_{к.пр}^{ст} + W_{г.к}^{ст} + W_{г}^{ст} + W_{ГЗУ}^H = 190 \text{ м}^3/\text{ч}.$$

$[SO_4^{2-}]^{доб}$ - усредненное содержание сульфатов в добавочной воде (мг-экв/л) - определяется как средневазвешенная концентрация сульфатов всех потоков воды, поступающих в систему ГЗУ.

$$[S^{2-}]_{\text{воб}} = \frac{[SO_4^{2-}]_{\text{впу}}^{CT} W_{\text{впу}}^{CT} + [SO_4^{2-}]_{\text{ох}}^{CT} W_{\text{ох}}^{CT} + [SO_4^{2-}]_{\text{хпр}}^{CT} W_{\text{хпр}}^{CT} + [SO_4^{2-}]_{\text{б}}^{CT} W_{\text{б}}^{CT}}{190};$$

концентрация сульфатов в стоковых водах ВПУ:

$$[SO_4^{2-}]_{\text{впу}}^{CT} = \frac{[SO_4^{2-}]_{\text{хим.об}}^{CT} W_{\text{хим.об}}^{CT} + [SO_4^{2-}]_{\text{умягч}}^{CT} W_{\text{умягч}}^{CT}}{W_{\text{хим.об}}^{CT} + W_{\text{умягч}}^{CT}} =$$

$$= \frac{33,9 \cdot 51 + 20 \cdot 1,2}{51 + 20} = 24,47 \text{ мг-экв/л};$$

$$[SO_4^{2-}]_{\text{ох}}^{CT} = 250 \text{ мг/л} = 5,21 \text{ мг-экв/л};$$

$[SO_4^{2-}]_{\text{хпр}}^{CT}$ не учитывается, так как химическая очистка производится обессоленной водой;

$[SO_4^{2-}]_{\text{б}}^{CT}$ = 5,21 мг-экв/л (принимается эквивалентно оборотной системе охлаждения);

$$[SO_4^{2-}]_{\text{воб}}^{CT} = \frac{24,47 \cdot 71 + 5,21 \cdot 65,7 + 5,21 \cdot 15}{190} = 11,36 \text{ мг-экв/л};$$

$[SO_4^{2-}]_{\text{бс}}^{CT}$ - усредненное содержание сульфатов в дождевой воде; по данным проектно-технической документации равно 11,36 мг-экв/л;

T - продолжительность пребывания осветленной воды на золоотвале; принимается 200 ч.

E - основание натуральных логарифмов равно 2,7183;

$W_{\text{гзу}}^{\Phi}$ - суммарные потери на фильтрации в системе ГЗУ; в данном случае равно 0;

$\varphi_3, \varphi_{\text{шл}}$ - количество золь и шлака, поступающих на золоотвал.

По данным технического проекта:

$$\varphi_3 = 99,1 \text{ \%};$$

$$\varphi_{\text{шл}} = 18,0 \text{ \%}.$$

$$W_{ГЗУ}^{np} = \frac{\{230 \cdot (2,3 + 3,9 \cdot 0,25 + 1,05 \cdot 0,25) + 11,36 \cdot 190\} e^{-0,005 \cdot 200}}{36}$$

$$= 0,5 \cdot (98,1 \cdot 18) = 38 - 58 = -20 \text{ м}^3/\text{ч}.$$

Отрицательное значение $W_{ГЗУ}^{np}$ указывает на отсутствие опасности появления сульфатных отложений.

Значение продувки системы ГЗУ принимается из условия поддержания водного баланса на уровне 38 м³/ч.

Таким образом, в систему ГЗУ поступают осадки, принимаемые как $W_{ГЗУ}^e$, в количестве 38 м³/ч и стоки других систем

$W_{ГЗУ}^{п.п.}$ в количестве 152 м³/ч. Количество сточных вод системы

$$W_{ГЗУ}^{ст} = 38 \text{ м}^3/\text{ч}. \text{ Количество потерь } W_{ГЗУ}^{пот} = 152 \text{ м}^3/\text{ч}.$$

Новые нормы водопользования системы ГЗУ определяются аналогично первоначальным на два вида продукции пропорционально расходам топлива:

$$H_{ГЗУ}^э = \frac{W_{ГЗУ} B^э}{B_{ТЭГ} J_{ТЭГ}} \quad \text{и} \quad H_{ГЗУ}^Т = \frac{W_{ГЗУ} B^Т}{B_{ТЭГ} T_{ТЭГ}};$$

$$H_{ГЗУ}^{э св} = \frac{38 \cdot 55,9}{132,8 \cdot 230,9} = 0,069 \text{ м}^3/(\text{МВт} \cdot \text{ч});$$

$$H_{ГЗУ}^{Т св} = \frac{38 \cdot 76,9}{132,8 \cdot 1894,1} = 0,012 \text{ м}^3/\text{ГДж};$$

$$H_{ГЗУ}^{э.п.п} = \frac{152 \cdot 55,9}{132,8 \cdot 230,9} = 0,277 \text{ м}^3/(\text{МВт} \cdot \text{ч});$$

$$H_{ГЗУ}^{Т.п.п} = \frac{152 \cdot 76,9}{132,8 \cdot 1894,1} = 0,046 \text{ м}^3/\text{ГДж};$$

$$H_{ГЗУ}^{э ст} = \frac{38 \cdot 55,9}{132,8 \cdot 230,9} = 0,069 \text{ м}^3/(\text{МВт} \cdot \text{ч});$$

$$H_{ГЗУ}^{Т ст} = \frac{38 \cdot 76,9}{132,8 \cdot 1894,1} = 0,012 \text{ м}^3/\text{ГДж}.$$

Использованная литература

1. НОРМАТИВНЫЕ характеристики конденсационных установок паровых турбин типа К. - М.: СИНТИ ОРГЭС, 1974.
2. ТИПОВАЯ энергетическая характеристика конденсатора 300-КЦС-3 турбины К-300-240-ЛМЗ: ТХ 34-70-001-82. М.: СПО Союзтехэнерго, 1982.
3. ТИПСВАЯ нормативная характеристика турбоагрегата ПТ-60-130/13 ЛМЗ.-М.: СИНТИ ОРГЭС, 1975.
4. ТИПОВАЯ энергетическая характеристика конденсатора 800-КЦС-3 турбины К-300-240-3 ЛМЗ. - М.: СПО Союзтехэнерго, 1984.
5. РУКОВОДЯЩИЕ указания по тепловому расчету поверхностных конденсаторов мощных турбин тепловых и атомных электростанций. - М.: СПО Союзтехэнерго, 1982.
6. КИРСАНОВ И.М. Конденсационные установки. - М.-Л.: Энергия, 1965.
7. ВОДОСНАБЖЕНИЕ. Наружные сети и сооружения: СНиП Т-31-74/Госстрой СССР. - М.: Стройиздат, 1975.
8. ОЛИВАШЕВ К.П., ГОРШКОВ И.Ф. Гидрологические расчеты. - Л.: Гидрометеиздат, 1970.
9. СПРАВОЧНИК гидрогеолога/ Под общей ред.М.Е.Альтовского. - М.: Госгеолтехиздат, 1962.
10. СПРАВОЧНИК по инженерно-геологическим расчетам при изысканиях для гидроэнергетического строительства. - М.: Госэнергоиздат, 1955.
11. МЕЛЕНТЬЕВ В.А., НАГЛИ Б.Э. Гидросоосушение и золотваль. - Л.: Энергия, 1968.
12. РЕКОМЕНДАЦИИ по проектированию золошлакоотвалов тепловых электрических станций: П.26-85/ВНИИГ. - Л.: 1986.

13. **НОРМЫ** технологического проектирования тепловых электростанций: ВНТП-81. - М.: 1981.
14. **КОСТРИКИН** В.М. Инструкция по анализу воды, пара и сточений в теплосиловом хозяйстве. - М.: Энергия, 1967.
15. **СПРАВОЧНИК** химика-энергетика. Т. I. Водоподготовка и водный режим парогенераторов. - М.: Энергия, 1972.
16. **РУКОВОДЯЩИЕ** указания по известкованию воды на электростанциях. - М.: СЦНТИ ОРГРЭС 1973.
17. **РУКОВОДСТВО** по проектированию обработки и очистки производственных сточных вод тепловых электростанций. - М.: Информанерго, 1976.
18. **ВНУТРЕННИЙ** водопровод и канализация зданий: СНиП П-30-76/ Госстрой СССР. - М.: Стройиздат, 1977.
19. **МЕТОДИЧЕСКИЕ** указания по разработке норм и нормативов водопотребления и водостведения с учетом качества потребляемой и ствводимой воды в промышленности. - М.: НИИП. Госплана СССР, 1979.

О Г Л А В Л Е Н И Е

1. Основные термины и определения	3
2. Определение и классификация норм и нормативов..	6
3. Единицы измерения	12
4. Индивидуальные текущие нормы и нормативы водопотребления и водоотведения с учетом качества потребляемой и отводимой воды.....	13
5. Индивидуальные нормы и нормативы водопотребления и водоотведения основных технологических систем.....	21
5.1. Система охлаждения.....	21
5.2. Система охлаждения вспомогательных механизмов основного оборудования ТЭС.....	35
5.3. Водополгоготовительные установки.....	36
5.4. Система гидрозолеудаления.....	57
5.5. Промывка регенеративных воздухоподогревателей и водогрейных котлов.....	60
5.6. Химическая очистка оборудования	62
6. Нормы водопотребления и водоотведения вспомогательного и подсобного производства с учетом качества потребляемой и отводимой воды.....	64
7. Нормы водопотребления и водоотведения на хозяйственно-питьевые нужды.	65
8. Укрупненные нормы водопотребления и водоотведения	65
9. Порядок разработки, согласования, утверждения норм и контроля за их выполнением.....	71
Приложение 1. Основные термины и определения по водопотреблению и водоотведению в теплоэнергетике.	73
Приложение 2. Текущие индивидуальные нормы и нормативы водопотребления и водоотведения	76
Приложение 3. Макет сборника текущих укрупненных норм и нормативов водопотребления и водоотведения.....	79

П р и л о ж е н и е 4. Рекомендации по разработке мероприятий для повышения эффективности использования водных ресурсов на производственные и хозяйственно-бытовые нужды ТЭС.....86

П р и л о ж е н и е 5. Пример расчета индивидуальных текущих норм водопотребления и водоотведения для Челябинской ТЭС 88

П р и л о ж е н и е 6. Примеры расчетов снижения индивидуальных текущих норм водопотребления и водоотведения за счет внедрения мероприятий по рациональному использованию водных ресурсов.....126

И с п о л ь з о в а н н я л и т е р а т у р а133

Рот. ВНИПИэнергопром Зак.№ 2015....
Тир.20..... Дата 20-05-87г.