

Например:

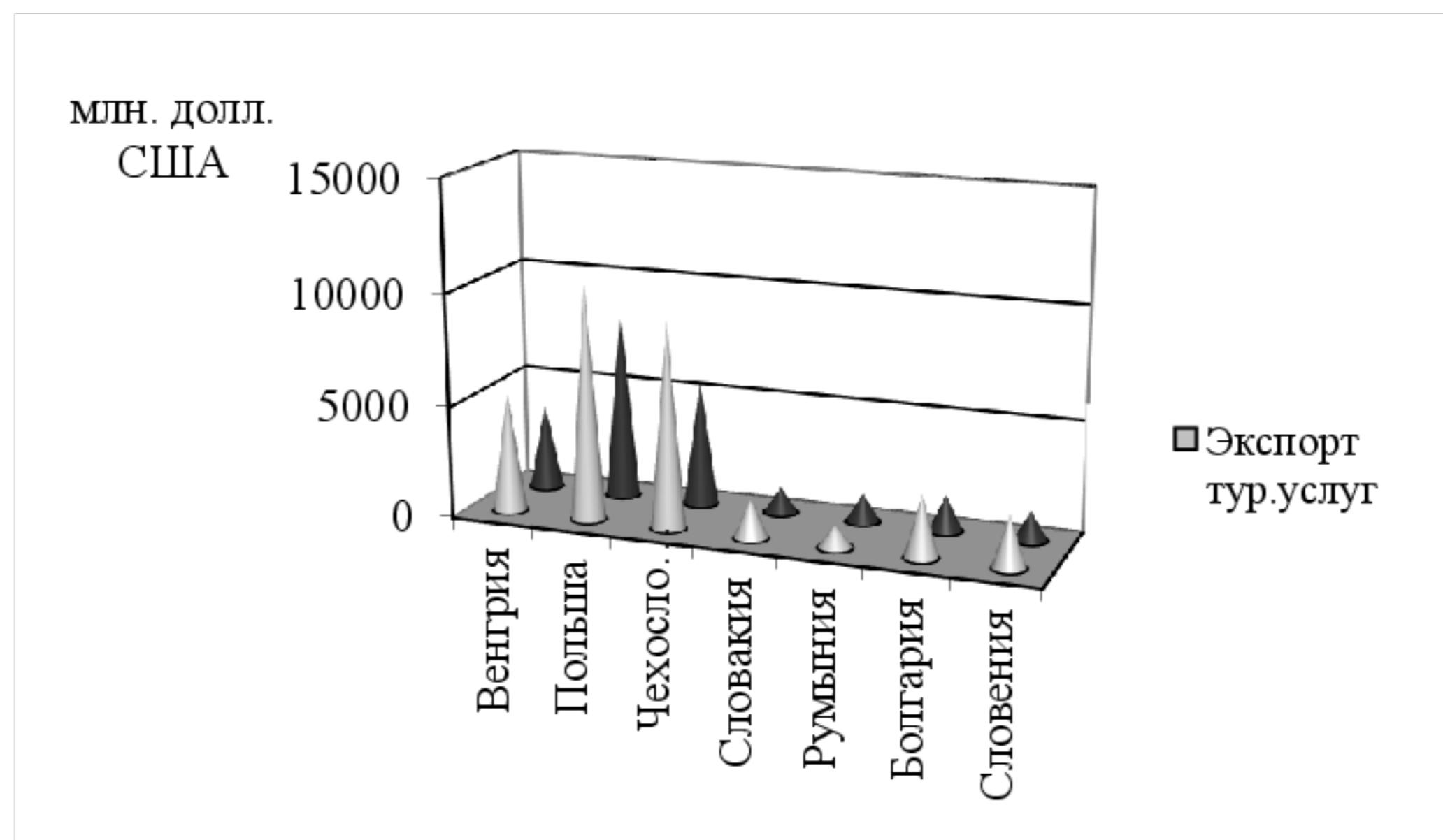
Таблица 2.1.1

Количество туристов проживающих в гостинице «Нева» в мае

456		566	
567		678	

Окончание таблицы 2.1.1

Образец оформления рисунков



ДОКУМЕНТ ПОДПИСАН
ЭЛЕКТРОННОЙ ПОДПИСЬЮ
Сертификат: 12000002A633E3D113AD425FB50002000002A6
Владелец: Шебзухова Татьяна Александровна

Действителен: с 20.08.2021 по 20.08.2022

Рисунок 2.1.1. Экспорт и импорт туристических услуг в 2014, млн.руб.

Оформление ссылок

При ссылке в тексте на источники нужно писать порядковый номер источника в списке использованных источников. Порядковый номер источника заключается в квадратную скобку. Еслисылаетесь на конкретную страницу данного источника, то эта страница тоже указывается. Например: [9], [9, с. 123].

Сноски оформляются внизу страницы, на которой расположен текст примечания. Для этого в конце теста примечания ставится звездочка (*) или цифра (^), которая обозначает порядковый номер примечания. Например:

¹Федоров Г.М. Социально-экономическое развитие Калининградской области: учебное пособие. Калининград: Изд-во РГУ им. И. Канта, 2016. С. 25.

Если на одной и той же странице цитируется одна и та же книга, во второй сноске можно не повторять полностью ее название;

¹ Там же. С. 34.

Если та же книга цитируется на других страницах курсовой работы, то указывается ее автор, а вместо названия пишется «Указ. соч.». Например:

¹Федоров Г.М. Указ. соч. С. 5.

Графическая часть проекта выполняется на компьютере на стандартном листе чертежной бумаги формата А1 и должна содержать:

- принципиальная электрическая схема проектируемой сети (А1);
- промежуточная одноцепная опора (А1);

ДОКУМЕНТ ПОДПИСАН
ЭЛЕКТРОННОЙ ПОДПИСЬЮ

Сертификат: 12000002A633E3D113AD425FB50002000002A6

Владелец: Шебзухова Татьяна Александровна

Действителен: с 20.08.2021 по 20.08.2022

Последовательность выполнения задания

Руководство курсовой работой начинается с выдачи задания студентам. В этот период необходимым условием, обеспечивающим эффективность дальнейшего руководства, является индивидуальная беседа руководителя со студентом по заданию. В ходе беседы руководитель должен выяснить степень подготовленности студента к выполнению данного задания, рекомендовать необходимую литературу и информировать о порядке выполнения задания.

Одной из важных форм руководства является предварительный просмотр выполненного курсовой работы. После проверки руководителем выполнения одного этапа работы студенту (в случае положительного заключения) разрешается перейти к следующему этапу.

В целом последовательность выполнения курсовой работы можно представить в виде следующих этапов работы:

- первый этап (1-2 неделя) - составление плана работы и календарного плана работы на весь период;
- второй этап (3-4 неделя) - систематическая работа над литературой: сбор и анализ материала по рассматриваемой теме;
- на третьем этапе (5-16 недели) – работа над основной частью курсовой работы, которая содержит теоретическую и расчетную части;
- на четвертом этапе (17-18 недели) – оформление и предоставление работы на кафедру.

**ДОКУМЕНТ ПОДПИСАН
ЭЛЕКТРОННОЙ ПОДПИСЬЮ**

Сертификат: 12000002A633E3D113AD425FB50002000002A6

Владелец: Шебзухова Татьяна Александровна

Действителен: с 20.08.2021 по 20.08.2022

ТЕОРЕТИЧЕСКИЙ РАЗДЕЛ

Описание тепловой схемы типа (СОГЛАСНО ВАРИАНТУ)

Описание составляется из справочного пособия «Бойко Е.А., Тепловые электрические станции (паротурбинные энергетические установки ТЭС): Справочное пособие, Красноярск: ИПЦ КГТУ, 2006».

В справочном пособии представлены энергетические стационарные паровые турбины мощностью 25 МВт и выше выпускаемые производственными объединениями турбостроения «Ленинградский Металлический завод» и «Турбомоторный завод имени К.Е. Ворошилова», предназначенные для привода электрических генераторов трехфазного тока. Даны технические характеристики и описание конструктивных особенностей паротурбинных установок и вспомогательного оборудования.

РАСЧЕТНЫЙ РАЗДЕЛ

Анализ тепловой схемы турбоустановки (Пример описания)

Свежий пар из котла ПГ с параметрами 13,5 МПа, 560 °C через группу регулирующих клапанов поступает в ЦВД, после чего направляется по холодной нитке промежуточного перегревателя парового котла $P_{\text{п.п}} = 2,7 \text{ МПа}$ и температурой пара после паромперегрева 560 °C подводится через стопорные и регулирующие клапана в середину двухпоточного ЦНД. Затем пар поступает в конденсатор, в котором конечное давление составляет $P_{\text{к.ср}} = 0,0028 \text{ МПа}$.

Турбина имеет семь регенеративных отборов пара: четыре - из ЦВД, три из ЦНД. Конденсат турбины проходит через охладитель эжекторов ОЭ и ПУ, в одном смещающем и трех поверхностных ПНД. К первому по ходу ПНД поступает добавочная вода. Далее попадает в деаэратор с давлением

$P_{\text{э}} = 0,65 \text{ МПа}$ и с помощью электронной подписью

Сертификат: 12000002A633E3D113AD425FB50002000002A6

Владелец: Шебзухова Татьяна Александровна

Действителен: с 20.08.2021 по 20.08.2022

ным насосом прокачивается через три

ПВД. Вода из котла поступает в расширитель, часть которой идет на ПВД-2, часть в охладитель.

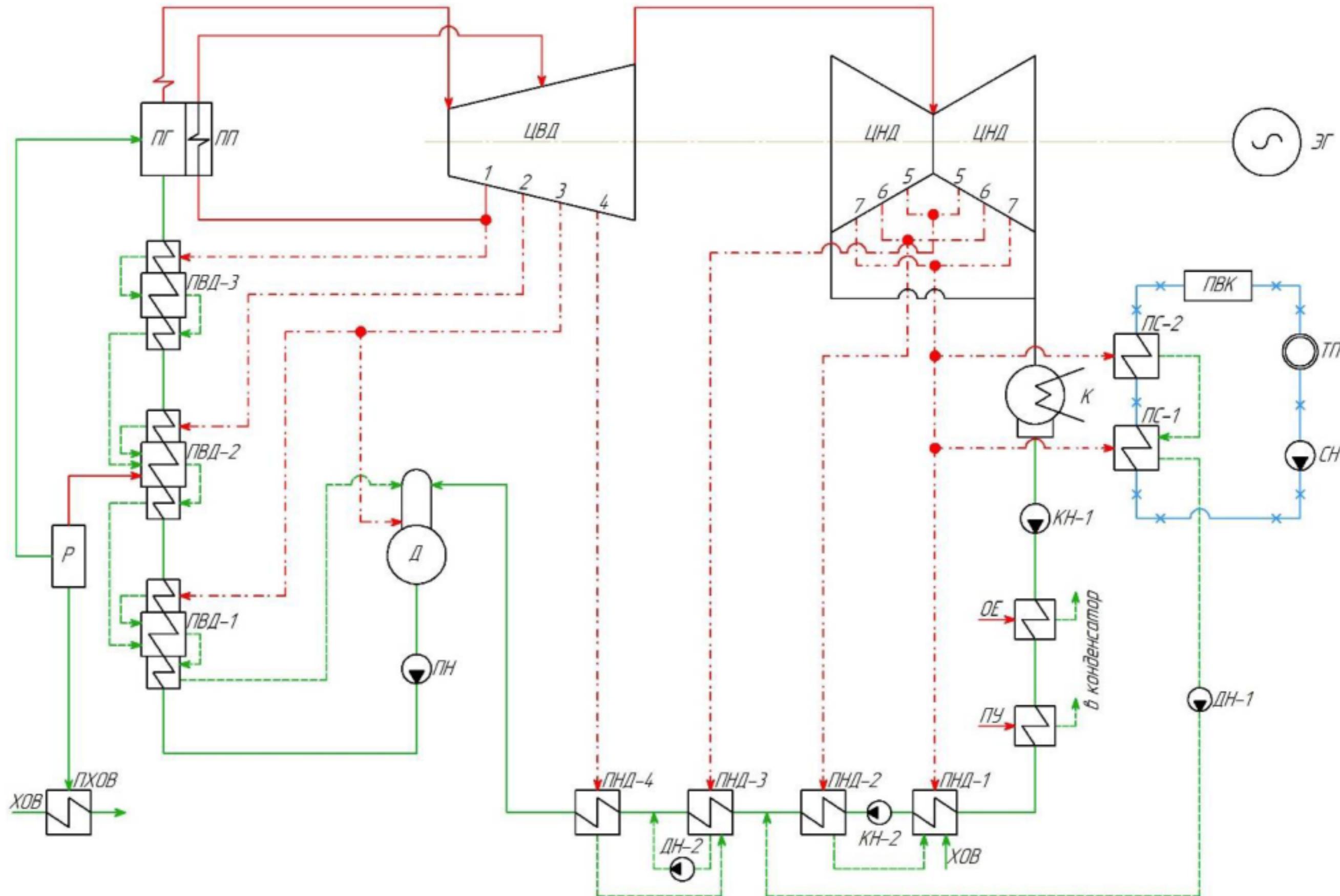


Рисунок 2.1 – Принципиальная тепловая схема турбоустановки К-160-

130

Определение давлений пара в отборах турбины

Произведем расчет пара в отборах турбины. Порядок расчета давлений в регенеративных отборах следующий. Определяют значения подогрева питательной воды в тракте высокого давления Δt_{ne} и подогрева основного конденсата в тракте низкого давления Δt_{ok} .

Для тракта высокого давления:

$$\Delta t_{ne} = t_{ne} - t_{\partial};$$

где: t_{ne} – температура питательной воды. Определённая по давлению P_{pp}

документ подписан

электронной подписью

Сертификат: 12000002A633E3D113AD425FB50002000002A6

Владелец: Шебзухова Татьяна Александровна

t_{∂} – температура насыщения при давлении в деаэраторе P_{∂} .

Действителен: с 20.08.2021 по 20.08.2022

По давлению в деаэраторе равному P_d , находим температуру насыщения и энталпию согласно таблице П3 приложения.

Для тракта низкого давления:

$$\Delta t_{ok} = t_{ok} - t'_k$$

где: t'_k – температура насыщения при давление в конденсаторе P_k ,

t_{ok} – температура основного конденсата на входе в деаэратор.

$$t_{ok} = t_\delta - \Delta t_\delta$$

где: Δt_δ – подогрев основного конденсата в деаэраторе; принимается в режиме проектирования $\Delta t_\delta = 12-15^{\circ}\text{C}$ [1].

По давлению в конденсаторе P_k , находим температуру насыщения и энталпию согласно таблице П3 приложения 1.

Определяем значения подогрева питательной воды в каждом подогревателе высокого давления $\Delta t_{n\vartheta j}$ и подогрев основного конденсата в каждом подогревателе низкого давления Δt_{okj} согласно формуле:

$$\Delta t_{n\vartheta j} = \Delta t_{n\vartheta} / Z_{n\vartheta}$$

где: $Z_{n\vartheta}$ – число регенеративных подогревателей высокого давления (ПВД).

$$\Delta t_{okj} = \Delta t_{ok} / Z_{n\vartheta}$$

где: $Z_{n\vartheta}$ – число регенеративных подогревателей низкого давления (ПНД).

Определим температуры основного конденсата за каждым подогревателем низкого давления:

Давления пара в подогревателях определяем по температуре (Таблица П2) насыщения, которая определяется как:

$$t_s = t_{ok(n\vartheta)j} + \Theta$$

где: Θ – недогрев воды до температуры.

Недогрев воды для подогревателей высокого давления (ПВД):

$$\Theta = 2-5^{\circ}\text{C}$$

ДОКУМЕНТ ПОДПИСАН ЭЛЕКТРОННОЙ ПОДПИСЬЮ Сертификат: 12000002A633E3D113AD425FB5000200002A6 Владелец: Шебзухова Татьяна Александровна Действителен: с 20.08.2021 по 20.08.2022	$\Theta = 2-5^{\circ}\text{C}$ подогревателей низкого давления (ПНД): $\Theta = 1-3^{\circ}\text{C}$
------------------------------------------------------------------------------------------------------------------------------------------------------------------------------------------------	------------------------------------------------------------------------------------------------------------

Недогрев воды для подогревателей смещающего типа:

$$\Theta = 0^{\circ}\text{C}$$

Согласно техническому заданию курсового проекта, что первый по ходу подогреватель низкого давления смещающего типа и недогрев воды равен нулю. Тогда определим давления пара в подогревателях низкого и высокого давления.

Давление пара в отборах турбины определяется как:

$$P_{\text{отб}} = 1,05 \cdot P_{sj}$$

Давление пара в производственном отборе обычно известно, оно задается тепловым потребителем.

Построение процесса расширения пара в турбине и турбоприводе

Следующим этапом проектирования является построение процесса расширения пара в турбине.

Процесс необходим для определения параметров пара в отборах турбины и действительных теплоперепадов турбины и турбопривода.

В процессе расширения на отдельных участках пар подвергается дросселированию из-за гидравлического сопротивления паровпусканых органов (стопорного и регулирующих клапанов), тракта промежуточного перегрева, перепускных труб, регулирующих органов регулируемых отборов, выхлопного патрубка.

При построении учитывается отклонение действительного процесса расширения пара в цилиндрах турбины от изоэнтропы, наклон процесса определяется относительным внутренним КПД η_{oi} цилиндра.

Значения внутреннего относительного КПД представлено в таблице 1.

Таблица 1. Значения КПД η_{oi} цилиндров некоторых типов отечественных турбин

ДОКУМЕНТ ПОДПИСАН
ЭЛЕКТРОННОЙ ПОДПИСЬЮ

Сертификат № 12000002A633E3D113AD425FB50002000002A6

Владелец: Шебзухова Татьяна Александровна

Действителен: с 20.08.2021 по 20.08.2022

Тип турбины	Относительный внутренний КПД η_{oi} цилиндров			
	ЦВД	ЦСД	ЦНД	Турбопривод
К-100-90	0,878	-	0,747	-
К-160-130	0,845	0,879	0,866	-
К-200-130	0,845	0,882	0,866	-
К-300-240	0,855	0,901	0,846	0,820
К-500-240	0,875	0,914	0,880	0,786
К-800-240	0,876	0,892	0,842	0,780
К-1200-240	0,862	0,882	0,830	0,760
К-1000-60/3000	0,830	-	0,820	-
Т-25-90	0,810	-	0,500	-
Т-50-130	0,852	-	0,650	-
Т-100-130	0,803	0,840	0,800	-
Т-175-130	0,851	0,872	0,779	-
Т-180-130	0,851	0,872	0,779	-
Т-210-130	0,851	0,872	0,779	-
Т-250-240	0,815	0,901	0,824	0,760
Т-300-240	0,815	0,901	0,824	0,760
ПТ-12-90/10	0,769	0,802	0,774	-
ПТ-25-90/10	0,794	0,755	0,600	-
ПТ-50-130/13	0,799	0,885	0,456	-
ПТ-60-130/13	0,801	0,839	0,692	-
ПТ-75-130	0,801	0,839	0,692	-
ПТ-80-130	0,801	0,839	0,692	-
ПТ-135-130	0,817	0,818	0,700	-
ПТ-140-130	0,817	0,818	0,700	-
ПТ-165-130	0,817	0,818	0,700	-

ДОКУМЕНТ ПОДПИСАН
ЭЛЕКТРОННОЙ ПОДПИСЬЮ

Сертификат: 12000002A633E3D113AD425FB50002000002A6

Владелец: Шебзухова Татьяна Александровна

Действителен: с 20.08.2021 по 20.08.2022

Построение процесса расширения пара в турбине производится с помощью H-S диаграммы расширения водяного пара. Диаграмма представлена в приложении (Рисунок П1).

Определяем начальные параметры пара в точке 0:

Определяем энталпию:

$$h_0 = f(P_0; t_0)$$

где: P_0 – начальное давление;

t_0 – начальная температура.

Определяем энтропию:

$$s_0 = f(P_0; t_0)$$

Определим параметры в точке 0', с учетом 5% потери пара в стопорных клапанах:

$$P'_0 = 0,95 \cdot P_0$$

Так как в стопорно-регулирующей арматуре происходит процесс дросселирования пара (изоэнталпийный процесс), то есть:

$$h'_0 = h_0$$

Тогда энтропия:

$$s'_0 = f(P'_0; h_0)$$

Соединим точки 0 и 0'.

Определим параметры пара в точке h_{lt} :

$$h_{lt} = f(S'_0; P_1)$$

где: P_1 – конечное давление в холодной нитке промнаргревателя.

$$h_{lt} = f(S'_0; P_1)$$

Соединим точки h_{lt} и 0'.

Найдем параметры пара в точке 1:

Располагаемый перепад ЦВД:
документ подписан
электронной подписью

Сертификат: 12000002A633E3D113AD425FB50002000002A6
Владелец: Шебзухова Татьяна Александровна

Действителен: с 20.08.2021 по 20.08.2022

$$H_0^{\text{ЦВД}} = h_0 - h_{lt}$$

$$H_i^{\text{ЦВД}} = H_0^{\text{ЦВД}} \cdot \eta_{oi}^{\text{ЦВД}}$$

где: $\eta_{oi}^{\text{ЦВД}}$ – КПД ЦВД (приведены в таблице 1).

Тогда энталпия в точке 1 составит:

$$h_1 = h_0 - H_i^{\text{ЦВД}}$$

Соединим точки 1 и 0'.

Определим параметры в точке III:

Давление пара за паропрогревателем с учетом 10% потерь определяется:

$$P_{III} = 0,9 \cdot P_1$$

Энталпия пара за паропрогревателем составит:

$$h_{III} = f(P_{III}; t_{III})$$

где: t_{III} – температура пара после промнагрева.

$$h_{III} = f(P_{III}; t_{III})$$

Определим параметры в точке III':

Давление на входе в ЦСД с учетом потерь давления в отсечных клапанах:

$$h'_{nn} = h_{nn}$$

$$P'_{III} = 0,97 \cdot P_{III}$$

Соединим точки 1-III-III'.

Определим параметры отборов в ЦСД:

Точка h_{2t} :

$$h_{2t} = f(S'_{III}; P_2)$$

где: P_2 – давление пара во 2-ом отборе турбины.

$$h_{2t} = f(S'_{III}; P_2)$$

Точка h_2 :

$$h_2 = h_{III} - \eta_{oi}^{\text{ЦНД}} \cdot (h_{III} - h_{2t})$$

ДОКУМЕНТ ПОДПИСАН

ЭЛЕКТРОННОЙ ПОДПИСЬЮ

Сертификат: 12000002A633E3D113AD425FB50002000002A6

Владелец: Шебзухова Татьяна Александровна

Точка h_{3t} :

Действителен: с 20.08.2021 по 20.08.2022

$$h_{3t} = f(S'_{III}; P_3)$$

где: P_3 – давление пара в 3-ем отборе турбины.

$$h_{3t} = f(S'_{III}; P_3)$$

Точка h_3 :

$$h_3 = h_{III} - \eta_{oi}^{ЦНД} \cdot (h_{III} - h_{3t})$$

Соединим точки 2-3.

Точка h_{4t} :

$$h_{4t} = f(S'_{III}; P_4)$$

где: P_4 – давление пара в 4-ом отборе турбины.

$$h_{4t} = f(S'_{III}; P_4)$$

Точка h_4 :

$$h_4 = h_{III} - \eta_{oi}^{ЦНД} \cdot (h_{III} - h_{4t})$$

Соединим точки 3-4.

Точка 4':

Определяем параметры пара на входе в ЦНД с учетом потерь в паропроводах:

$$P'_{\text{4}} = 0,95 \cdot P_4$$

Энтропия составит:

$$s'_{\text{уп\delta}} = f(P'_{\text{4}}; h_4)$$

Соединим точки 4-4'.

Найдем энтальпию пара в 5 отборе:

Точка h_{5t} :

$$h_{5t} = f(S'_{\text{уп\delta}}; P_5)$$

Точка h_5 :

$$h_5 = h_4 - \eta_{oi}^{ЦНД} \cdot (h_4 - h_{5t})$$

ДОКУМЕНТ ПОДПИСАН
ЭЛЕКТРОННОЙ ПОДПИСЬЮ

Сертификат: 12000002A633E3D113AD425FB50002000002A6

Владелец: Шебзухова Татьяна Александровна

Определим энтальпию пара в 6 отборе:

Действителен: с 20.08.2021 по 20.08.2022

Точка h_{6t} :

$$h_{6t} = f(S'_{\text{унд}}; P_6)$$

Точка h_6 :

$$h_6 = h_4 - \eta_{oi}^{\text{ЦНД}} \cdot (h_4 - h_{6t})$$

Соединим точки 5-6.

Определим энталпию пара в 7 отборе:

Точка h_{7t} :

$$h_{7t} = f(S'_{\text{унд}}; P_7)$$

Точка h_7 :

$$h_7 = h_4 - \eta_{oi}^{\text{ЦНД}} \cdot (h_4 - h_{7t})$$

Соединим точки 6-7.

Определим энталпию пара в конце процесса расширения:

Точка h_{kt} :

$$h_{kt} = f(S'_{\text{унд}}; P_k)$$

где: P_k – давление в конденсаторе.

Точка h_k :

$$h_k = h_{III} - \eta_{oi}^{\text{ЦНД}} \cdot (h_{III} - h_{kt})$$

Соединим точки 7-k.

Определим параметры пара в точке k':

Давление в конденсаторе с учетом потерь, составит:

$$P_{k'} = 0,97 \cdot P_k$$

Энталпия пара:

$$h_{k'} = h_k$$

Соединим точки k – k'.

На документ подписан доставлен процесс расширения пара в турбине постро-
ЭЛЕКТРОННОЙ ПОДПИСЬЮ

Сертификат: 12000002A633E3D113AD425FB50002000002A6

Владелец: Шебзухова Татьяна Александровна

Действителен: с 20.08.2021 по 20.08.2022

Действительный теплоперепад ЦВД:

$$H_i^{\text{ЦВД}} = h_0 - h_1$$

Действительный теплоперепад ЦСД:

$$H_i^{\text{ЦСД}} = h_{\text{пп}} - h_4$$

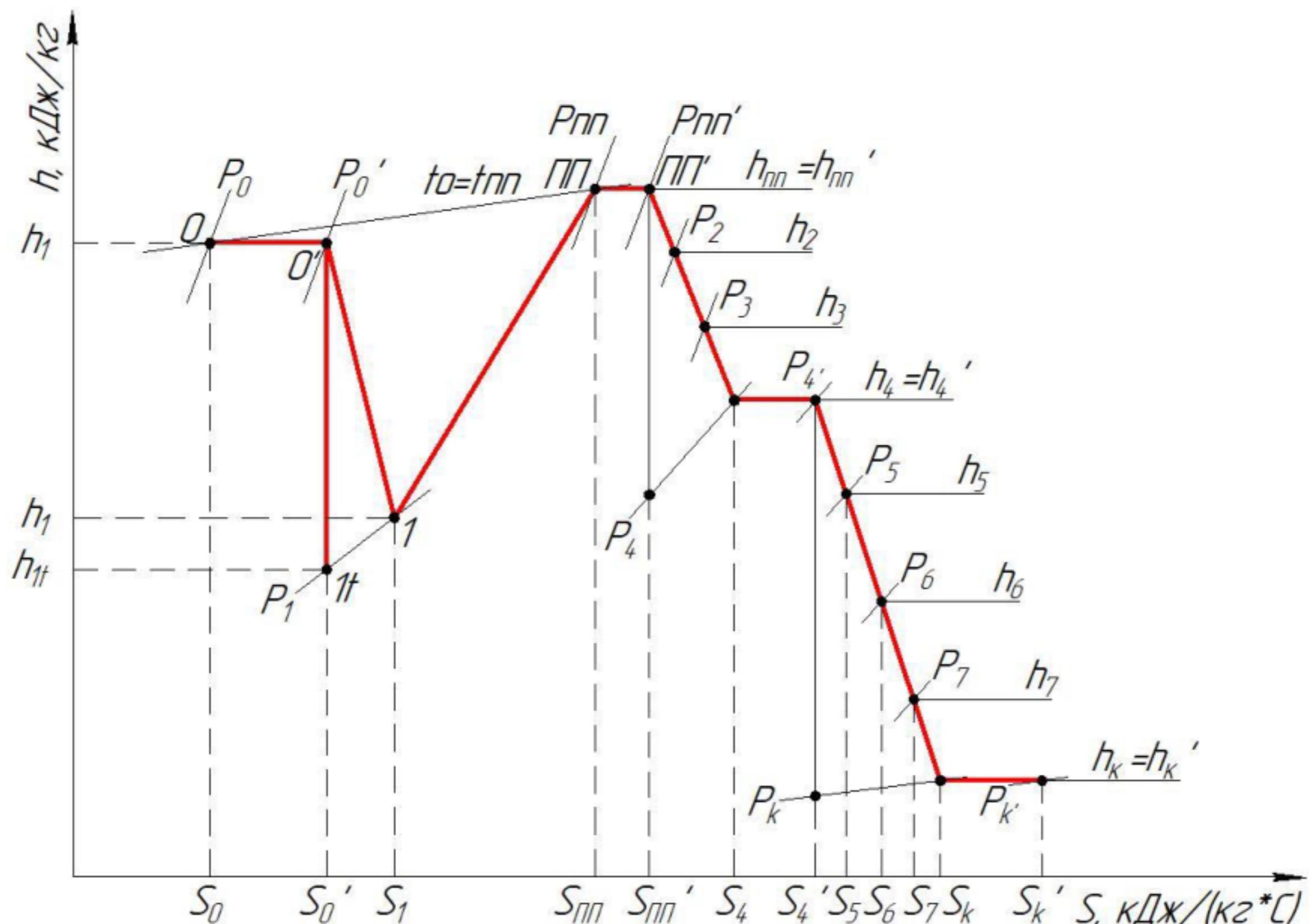


Рисунок 2.2 – Процесс расширения пара в турбине

Действительный теплоперепад ЦНД:

$$H_i^{\text{ЦНД}} = h_4 - h_k$$

Действительный теплоперепад турбины:

$$H_i = H_i^{\text{ЦВД}} + H_i^{\text{ЦНД}} + H_i^{\text{ЦСД}}$$

Значения давлений в подогревателях с учетом потерь давления в паропроводах определяются как:

$$P_\pi = 0,95 \cdot P_{\text{омб}}$$

Для деаэратора:

ДОКУМЕНТ ПОДПИСАН ЭЛЕКТРОННОЙ ПОДПИСЬЮ Сертификат: 12000002A633E3D113AD425FB50002000002A6 Владелец: Шебзухова Татьяна Александровна Для конденсатора. Действителен: с 20.08.2021 по 20.08.2022	$P_\pi = P_\partial$
-----------------------------------------------------------------------------------------------------------------------------------------------------------------------------------------------------------------------	----------------------

$$P_{\Pi} = P_K$$

Значения температуры питательной воды $t_{\text{пв}}$, за соответствующими подогревателями определяются с учетом недогрева воды до температуры насыщения θ по формуле:

$$t_{\text{ПВ}} = t_H - \Theta$$

Примечание:

Питательная вода проходит через подогреватели высокого давления (ПВД), находящиеся за питательным насосом, для них:

$$\Theta = 5^{\circ}\text{C}$$

Основной конденсат проходит через подогреватели низкого давления (ПНД), находящиеся между конденсатным насосом и деаэратором, для них

$$\Theta = 3^{\circ}\text{C}$$

Для остальных случаев принимаем:

$$\Theta = 0^{\circ}\text{C}$$

Значения давлений питательной воды $P_{\text{пв}}$, в подогревателях приближенно определяются как давления за питательным, конденсатным и сетевым насосами по формуле:

$$P_{\text{ПВ}} = 1,4 \cdot P_{\text{отб}}$$

Определим значения давлений и температур питательной воды $t_{\text{пв}}$ в подогревателях для каждого элемента тепловой схемы.

Значения удельной энталпии кипящей воды h' определяется по таблице П3 – Термодинамические свойства воды и водяного пара в состоянии насыщения (по давлениям). Значения давления брать по P_{Π} .

Значения удельной энталпии питательной воды $h_{\text{пв}}$, по таблице П2 – Термодинамические свойства воды и водяного пара в состоянии насыщения (по температурам). Значения температуры брать по $t_{\text{ПВ}}$.

документ подписан
з электронной подписью боты 1 кг пара, идущего в j-й отбор турбины, опре-
Сертификат: 12000002A633E3D113AD425FB50002000002A6
Владелец: Шебзухова Татьяна Александровна
делятся по формуле $t_j = h_0 - h_j$ – для отборов ЦВД. Для ЦСД и ЦНД при
Действителен: с 20.08.2021 по 20.08.2022

наличии промежуточного перегрева $H_j = h_0 - h_j + \Delta h_{\text{пп}}$, где $\Delta h_{\text{пп}}$ подразумевает разность энталпии пара на выходе ПП и энталпии пара на выходе из ЦВД.

Коэффициенты недовыработки.

Рассчитаем коэффициент недовыработки для первого отбора:

$$y_j = \frac{H_i - H_j}{H_i};$$

ДОКУМЕНТ ПОДПИСАН
ЭЛЕКТРОННОЙ ПОДПИСЬЮ

Сертификат: 12000002A633E3D113AD425FB50002000002A6

Владелец: Шебзухова Татьяна Александровна

Действителен: с 20.08.2021 по 20.08.2022

Таблица 2.1 – Параметры пара, воды и конденсата

Точка про- цесса в тур- бине	Элементы тепловой схемы	Пар в турбине (отборе)		Пар в подогре- вателе	Дренаж грею- щего пара		Питательная вода, основ- ной конденсат			H_j	y_j
		$P_{омб}$	$h_{омб}$		P_n	t_n	h'	$t_{ок,нв,св}$	$P_{ок,нв,св}$		
		МПа	кДж/кг		МПа	$^{\circ}C$	кДж/кг	$^{\circ}C$	МПа	кДж/кг	кДж/кг
1	2	3	4	5	6	7	8	9	10	11	12
0	–	–	–	–	–	–	–	–	–	–	–
0'	–	–	–	–	–	–	–	–	–	–	–
h_1	П1	–	–	–	–	–	–	–	–	–	–
ПП	ПП	–	–	–	–	–	–	–	–	–	–
2	П2	–	–	–	–	–	–	–	–	–	–
3	П3	–	–	–	–	–	–	–	–	–	–
	Д	–	–	–	–	–	–	–	–	–	–
4	П4	–	–	–	–	–	–	–	–	–	–
5	П5	–	–	–	–	–	–	–	–	–	–
6	П6	–	–	–	–	–	–	–	–	–	–
7	П7	–	–	–	–	–	–	–	–	–	–

ДОКУМЕНТ ПОДПИСАН
ЭЛЕКТРОННОЙ ПОДПИСЬЮ

Сертификат: k12000002A633E3D113AD425FB50002000002A6
Владелец: Шебзухова Татьяна Александровна

Действителен: с 20.08.2021 по 20.08.2022

Расчёт вспомогательных элементов тепловой схемы

К вспомогательным элементам относятся расширители и охладители продувки, испарители и конденсаторы испарителей, деаэраторы добавочной воды, охладители эжекторов и пара уплотнений.

Произведем расчет расширителя непрерывной продувки.

Расширитель непрерывной продувки (Р) служит для уменьшения потери рабочего тела и сохранения части тепла, сбрасываемого с непрерывной продувкой, из барабана парогенератора.

Расчетная схема расширителя представлена на рисунке 2.3.

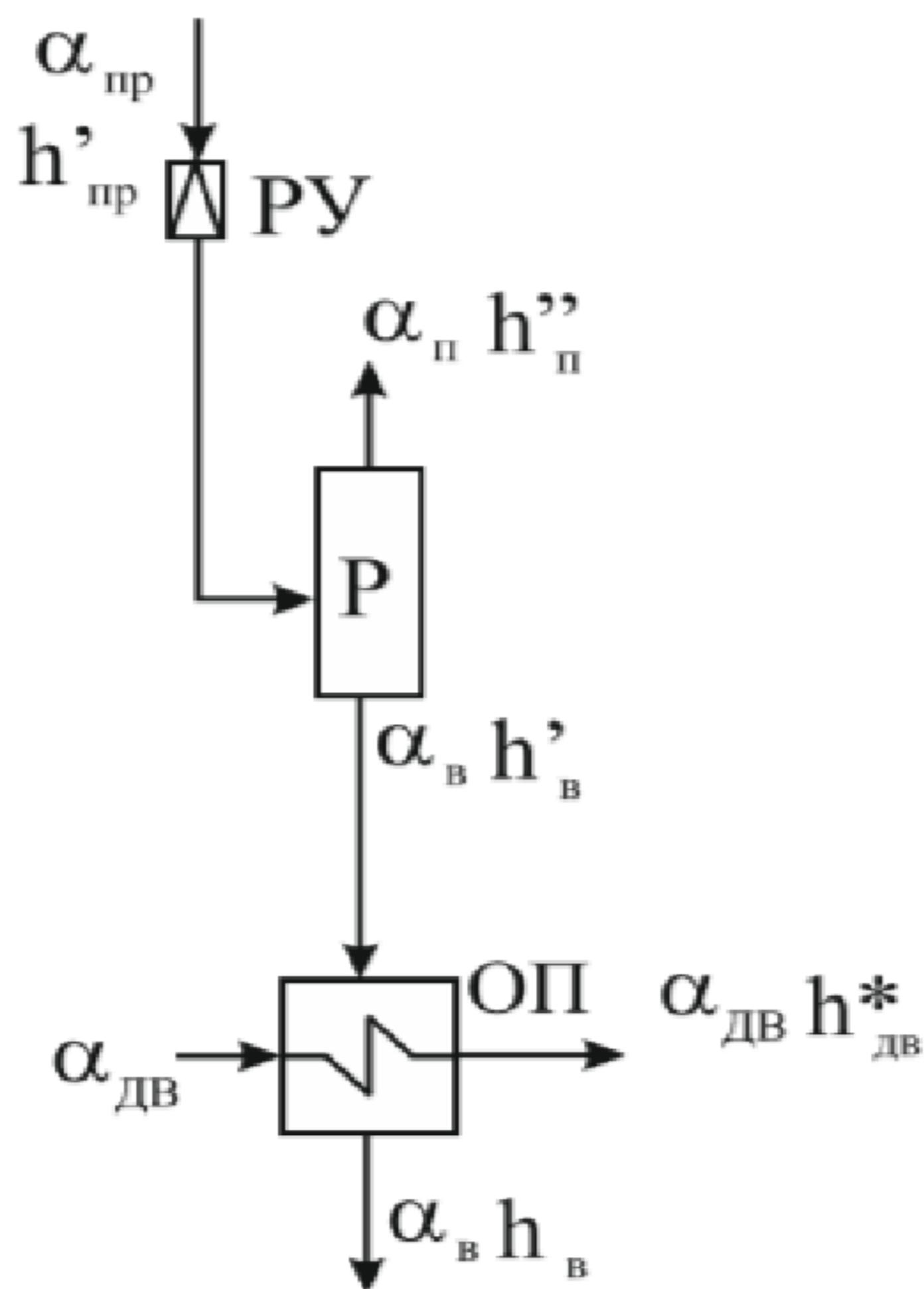


Рисунок 2.3 – Расчетная схема расширителя непрерывной продувки

ДОКУМЕНТ ПОДПИСАН
ЭЛЕКТРОННОЙ ПОДПИСЬЮ

Сертификат: 12000002A633E3D113AD425FB50002000002A6
Владелец: Шебзухова Татьяна Александровна

пар. В расширителе пароводяная смесь разделяется на чистый пар, который
Действителен: с 20.08.2021 по 20.08.2022

отводится в тепловую схему, и воду, которая содержит все выводимые с продувкой соли и сбрасывается в канализацию.

Цель расчета расширителя заключается в определении относительных расходов пара α_p и воды α_v по принятому расходу продувочной воды α_{np} на основе решения уравнений материального и теплового балансов:

$$\alpha_{np} = \alpha_n + \alpha_e$$

$$\alpha_{np} \cdot h_{np} \cdot \eta_c = \alpha_n \cdot h_n'' + \alpha_e \cdot h_e'$$

где: α_{np} – принимается 0,003–0,005, при восполнении потерь рабочего тела дистиллятом испарителей и 0,005–0,03 – при восполнении потерь рабочего тела химически очищенной водой;

η_c – КПД расширителя, принимается, 0,99;

h_{np} – энтальпия продувочной воды, определяется для состояния насыщения при давлении в барабане парогенератора P_6 :

$$P_6 = 1,2 P_0$$

где: h_n'' , h_e' – энтальпии пара и воды на выходе из расширителя определяются таблице П1 при давлении в расширителе P_p , которое принимается большее давления в том элементе схемы, куда отводится пар из расширителя (деаэратор), на величину гидравлических потерь в трубопроводе (2–8%).

Определяем давление в барабане парогенератора:

$$P_6 = 1,2 P_0$$

Энтальпия продувочной воды h_{np} определяется по таблице П3 Значения давления брать по P_6 .

Энтальпия продувочной воды составляет: h_{np}

Определяем давление в расширителе: P_p

Энтальпия пара в расширителе: h_n''

Энтальпия кипящей воды в расширителе: $h_e' =$

Документ подписан
электронной подписью

Сертификат: 12000002A633E3D113AD425FB50002000002A6

Владелец: Шебзухова Татьяна Александровна

Схладитель продувки (СП) служит для сохранения части тепла, сбрасываемого с водой из расширителя. Обычно в нем подогревают добавочную

воду. Расчетная схема охладителя продувки представлена на рисунке 2.3, уравнение теплового баланса для его расчета имеет вид:

$$\alpha_e \cdot (h_e' - h_e) \cdot \eta_n = \alpha_{\partial e} \cdot (h_{\partial e}^* - h_{\partial e})$$

где: α_e, h_e' – величины, известные из расчета расширителя;
 $\alpha_{\partial e}$ – относительный расход добавочной воды;
 $h_e, h_{\partial e}^*$ – энталпии сбрасываемой и добавочной воды после охладителя продувки, кДж/кг; связь между ними выражается соотношением $h_e - h_{\partial e}^* = 40 \div 80 \text{ кДж/кг}$

Причем большая разность энталпий выбирается для схем с внешними потерями рабочего тела.

$h_{\partial e}$ – энталпия добавочной воды на входе в ОП, кДж/кг, рассчитывается по формуле:

$$h_{\partial e} = 4,19 \cdot t_{\partial e}$$

где: $t_{\partial e}$ – температура воды на входе в ОП, принимается равной 10÷12 °C;

η_n – КПД ОП, принимается равной 0,98.

В результате расчета ОП определяется энталпия, с которой добавочная вода поступает в тепловую схему $h_{\partial e}$.

Относительный расход добавочной воды, компенсирующей потери рабочего тела на ТЭС, определяется в общем случае как:

$$\alpha_{\partial e} = \alpha_{eH} + \alpha_{e\text{внеш}}$$

где: $\alpha_{e\text{внеш}}$ – относительные внешние потери рабочего тела.

α_{eH} – относительные внутренние потери рабочего тела, определяются как:

$$\alpha_{eH} = \alpha_{ym} + \alpha_e$$

где: α_{ym} – относительный расход утечек, принимается 0,005-0,012.

документ подписан расход продувочной воды, сбрасываемый из расширительной емкости в канализацию.

Сертификат: 12000002A633E3D113AD425FB50002000002A6
Владелец: Шебзухова Татьяна Александровна

Действителен: с 20.08.2021 по 20.08.2022

Принимаем $\alpha_{ут}=0,012$, тогда относительные внутренние потери рабочего тела будут равны:

В расчетной тепловой схеме относительные внутренние потери рабочего тела отсутствуют $\alpha_{внеш}=0$, тогда относительный расход добавочной воды будет равен:

$$\alpha_{\partial\theta} = \alpha_{вн} = 0,0147$$

Принимаем $h_e - h_{\partial\theta}^* = 60 \text{ кДж/кг}$.

Тогда энталпию сбрасываемой воды после охладителя продувки составит:

$$h_e = 60 + h_{\partial\theta}^*$$

Принимаем $t_{дв}=12 \text{ }^{\circ}\text{C}$.

Определяем энталпию добавочной воды на входе в ОП:

Полученные данные подставляем в уравнение теплового баланса охладителя продувки.

Охладители эжекторов (ОЭ) и уплотнений (ОУ) служат для конденсации пара из эжекторов и уплотнений турбины, при этом проходящий через них основной конденсат $\alpha_{ок}$ подогревается.

Подробный расчет ОЭ и ОУ обычно не производится, но подогрев основного конденсата в них учитывается приближенно. С учетом этого подогрева температура основного конденсата после ОЭ и ОУ:

$$t_{ок} = t_{нк} + (\Delta t_{оэ} + \Delta t_{оу})$$

где: $t_{нк}$ – температура насыщения в конденсаторе;

$\Delta t_{оэ}$ – подогрев основного конденсата в ОЭ, принимается 3-5 $^{\circ}\text{C}$;

$\Delta t_{оу}$ – подогрев основного конденсата в ОУ, принимается 1-3 $^{\circ}\text{C}$.

Энталпия основного конденсата при этой температуре может быть определена как:

$$h_{ок} = 4,19 \cdot t_{ок}$$

ДОКУМЕНТ ПОДПИСАН

ЭЛЕКТРОННОЙ ПОДПИСЬЮ

Сертификат: 12000002A633E3D113AD425FB50002000002A6

Владелец: Шебзухова Татьяна Александровна

ГНД

Действителен: с 20.08.2021 по 20.08.2022

рассчитано первым по ходу основного конденсата

Принимаем $\Delta t_{03} = \Delta t_{0y} = 3$ °C.

Составим общие уравнения материального баланса.

Относительный расход пара на турбину принимаем:

$$\alpha_0 = 1$$

Относительный расход пара на турбоустановку принимаем равной:

$$\alpha_{tu} = \alpha_0 = 1$$

Тогда определяем относительный расход пара из парогенератора по формуле:

$$\alpha_{pg} = \alpha_{tu} + \alpha_{ym} + \alpha_{upp} + \alpha_3$$

где: α_{ym} – относительный расход утечек, принимается $\alpha_{ym} = 0,012$;
 α_{upp} – расход пара из уплотнений турбины, принимается $\alpha_{upp} = 0,03$;
 α_3 – относительный расход пара на эжекторы, принимается: 0.006-0.008 при $N_e < 40$ МВт, 0.004-0.005 при мощности заданной номинальной мощности турбины $N_e = 40-140$ МВт и 0.002-0.003 при $N_e > 140$ МВт; если пар на эжекторы берется из деаэратора, то в уравнении расчета α_{pg} и α_3 должно отсутствовать.

Относительный расход пара из парогенератора будет равен:

$$\alpha_{pg} = 1 + 0,02 + 0,012 + 0,003 = 1,035.$$

Относительный расход питательной воды в парогенератор в общем случае определяется как:

$$\alpha_{nw} = \alpha_{ne} + \alpha_{np}$$

где: α_{np} – относительный расход продувочной воды.

Составление уравнений материального и теплового балансов подогревателей регенеративной системы

Целью расчета регенеративных подогревателей является определение относительных расходов греющего пара на них из отборов турбины.

Документ подписан
электронной подписью
Сертификат: 12000002A633E3D113AD425FB5000200002A6
Владелец: Шебзухова Татьяна Александровна
Лообменников.
Действителен: с 20.08.2021 по 20.08.2022

Сначала рассчитываем ПВД, против хода питательной воды, потом деаэратор и затем группа ПНД от деаэратора к конденсатору.

На рисунке 2.4 представлена расчетная схема группы ПВД.

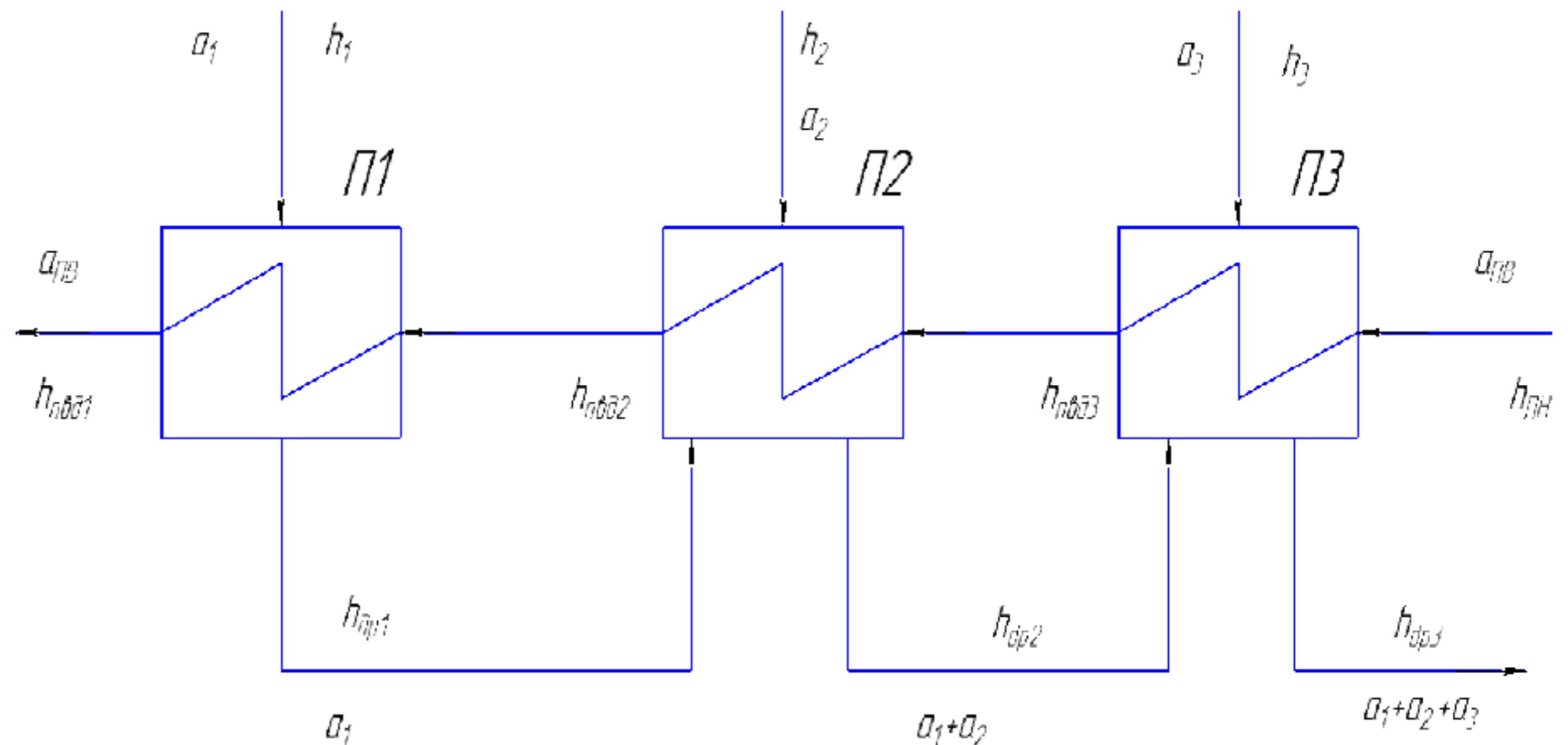


Рисунок 2.4 – Расчетная схема группы ПВД

Составим уравнение теплового баланса для П1:

$$[\alpha_{\text{п1}} * (h_1 - h'_1)] * \eta_{\text{п}} = \alpha_{\text{пв}}(h_{\text{пв1}} - h_{\text{пв2}})$$

Из уравнения теплового баланса для поверхностного подогревателя найдем относительный расход пара на подогреватель $\alpha_{\text{п1}}$:

$$\alpha_{\text{п1}} = \frac{\alpha_{\text{пв}}(h_{\text{пв1}} - h_{\text{пв2}})}{(h_1 - h'_1) * \eta_{\text{п}}}$$

После определения относительного расхода пара на подогреватель $\alpha_{\text{п1}}$, найдем относительный расход дренажа из П1:

Для подогревателя П2:

Составим уравнение теплового баланса для П2:

$$[\alpha_{\text{п2}} * (h_2 - h'_2) + \alpha_{\text{дрп1}} * (h'_1 - h'_2)] * \eta_{\text{п}} = \alpha_{\text{пв}}(h_{\text{пв2}} - h_{\text{пв3}})$$

Из уравнения теплового баланса для поверхностного подогревателя

~~найдем относительный расход пара на подогреватель $\alpha_{\text{п2}}$:~~

~~документ подписан
электронной подписью~~

Сертификат: 12000002A633E3D113AD425FB50002000002A6

Владелец: Шебзухова Татьяна Александровна

Действителен: с 20.08.2021 по 20.08.2022

$$\alpha_{\text{п2}} = \frac{\frac{\alpha_{\text{пв}}(h_{\text{пв2}} - h_{\text{пв3}})}{\eta_{\text{п}}} - \alpha_{\text{др П1}} * (h_1' - h_2')}{(h_2' - h_1')}$$

После определения относительного расхода пара на подогреватель $\alpha_{\text{п2}}$, найдем относительный расход дренажа из П2:

$$\alpha_{\text{др П2}} = \alpha_{\text{др П1}} + \alpha_{\text{п2}}$$

Для подогревателя П3:

Составим уравнение теплового баланса для П3:

$$[\alpha_{\text{п3}} * (h_3 - h_3') + \alpha_{\text{др П2}} * (h_2' - h_3')] * \eta_{\text{п}} = \alpha_{\text{пв}}(h_{\text{пв3}} - h_{\text{пн}});$$

где $h_{\text{пн}}$ – энталпия воды за питательным насосом, которая определяется по формуле:

$$h_{\text{пн}} = h_{\text{д}}' + \Delta h_{\text{пн}}$$

где: $h_{\text{д}}'$ – энталпия воды в деаэраторе;

$\Delta h_{\text{пн}} = h_{\text{н}}^{\text{a}} -$ повышение энталпии за питательным насосом.

$$\Delta h_{\text{пн}} = h_{\text{н}} = v' \cdot (P_{\text{пв}} - P_{\text{д}}) \cdot 10^3$$

где: v' – удельный объем воды в состоянии насыщения, $\text{м}^3/\text{кг}$, при давлении $P_{\text{д}}$, определяется по таблице П2 и таблице П3;

$P_{\text{пв}}$ и $P_{\text{д}}$ – давления воды за питательным насосом и в деаэраторе.

Определим относительный расход пара на подогреватель $\alpha_{\text{п3}}$:

$$\alpha_{\text{п3}} = \frac{\frac{\alpha_{\text{пв}}(h_{\text{пв3}} - h_{\text{пн}})}{\eta_{\text{п}}} - \alpha_{\text{др П2}} * (h_2' - h_3')}{(h_3' - h_2')}$$

После определения относительного расхода пара на подогреватель $\alpha_{\text{п3}}$, найдем относительный расход дренажа из П3:

$$\alpha_{\text{др П3}} = \alpha_{\text{др П2}} + \alpha_{\text{п3}}$$

Произведем расчет деаэратора:

Целью расчета деаэратора является определение двух расходов: греющего пара из отбора турбины и основного конденсата из группы ПНД. Эти

<p>документ подписан расходом материального и теплового балансов. Сертификат: 12000002A633E3D113AD425FB50002000002A6 Владелец: Шебзухова Татьяна Александровна Действителен: с 20.08.2021 по 20.08.2022</p>	<p>электронной подписью и решения уравнений материального</p>
-----------------------------------------------------------------------------------------------------------------------------------------------------------------------------------------------------------------------------	-------------------------------------------------------------------

Для составления этих уравнений необходимо по тепловой схеме проанализировать все расходы, входящие и выходящие из него и их энталпии.

На рисунке 2.5 представлена расчетная схема деаэратора.

Запишем уравнения балансов деаэратора:

$$\alpha_d + \alpha_{dp\text{ пз}} + \alpha_{ok} = \alpha_{pv}$$

$$(\alpha_d * h_3 + \alpha_{dp\text{ пз}} * h_3' + \alpha_{ok} * h_{ok4}) \eta_c = \alpha_{pv} * h_d'$$

где: α_d – расход пара из отбора турбины;

α_{ok} – расход основного конденсата из группы ПНД;

$\alpha_{dp\text{ пз}}$ – относительный расход дренажа из ПВД3;

η_c – кПД смешивающего подогревателя, принимаем равным 0,99.

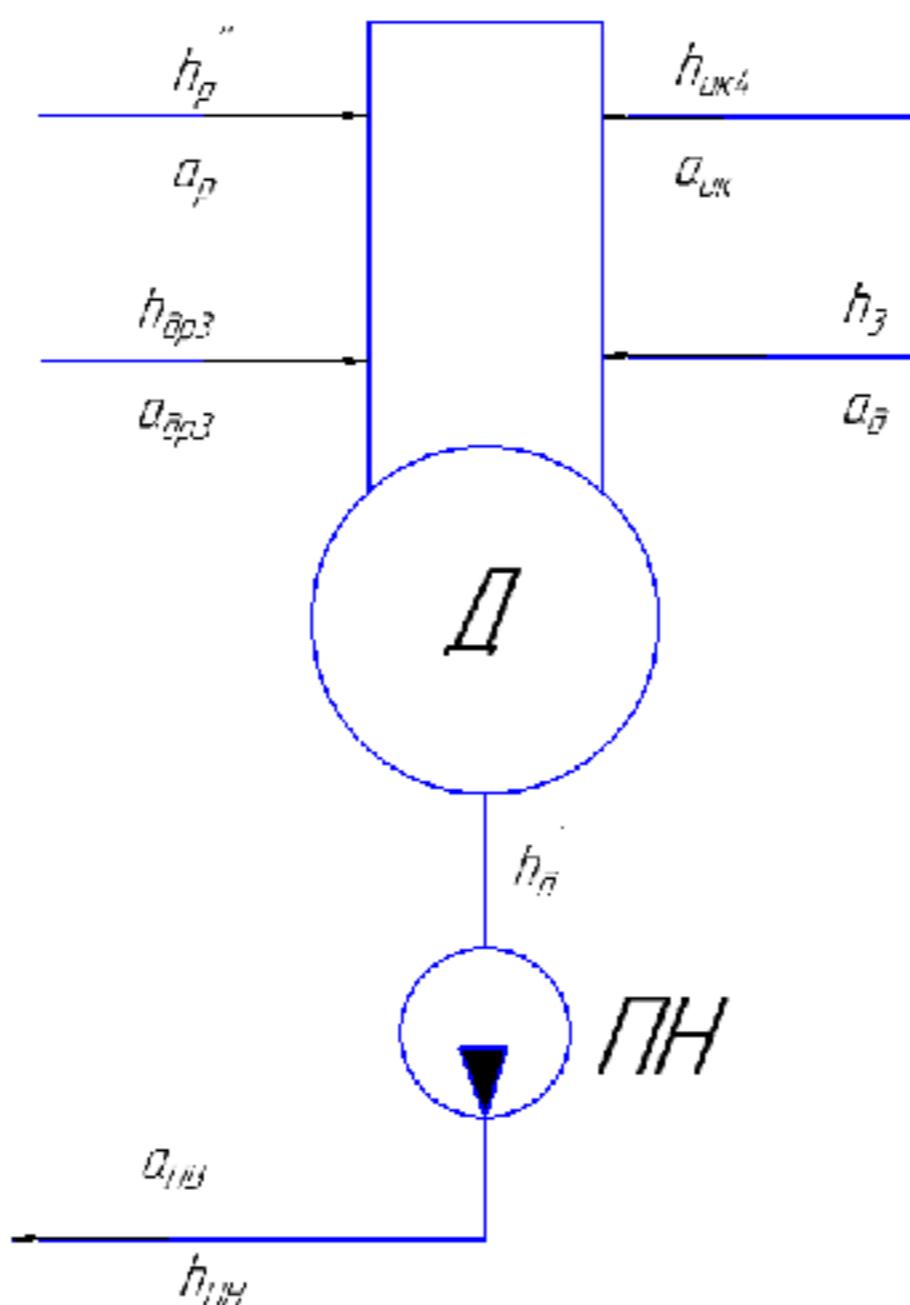


Рисунок 2.5 – Расчетная схема деаэратора

Параметры h_3 , h_3' , h_{ok4} , h_d' - берутся из таблицы 2.1.

Решаем систему уравнений и определяем неизвестные величины:

Произведем расчет группы ПНД:

На рисунке 2.6 представлена расчетная схема группы ПНД.

Составим уравнения теплового баланса для группы ПНД.

ДОКУМЕНТ ПОДПИСАН ДЭЛЕКТРОННОЙ ПОДПИСЬЮ ПНД4:	
Сертификат:	12000002A633E3D113AD425FB50002000002A6
Владелец:	Шебзухова Татьяна Александровна
Действителен: с 20.08.2021 по 20.08.2022	

$$\frac{\alpha_{OK3} \cdot (h_{n\partial 4} - h_{ok3})}{\eta_n} = \alpha_4 \cdot (h_4 - h_{\partial p4})$$

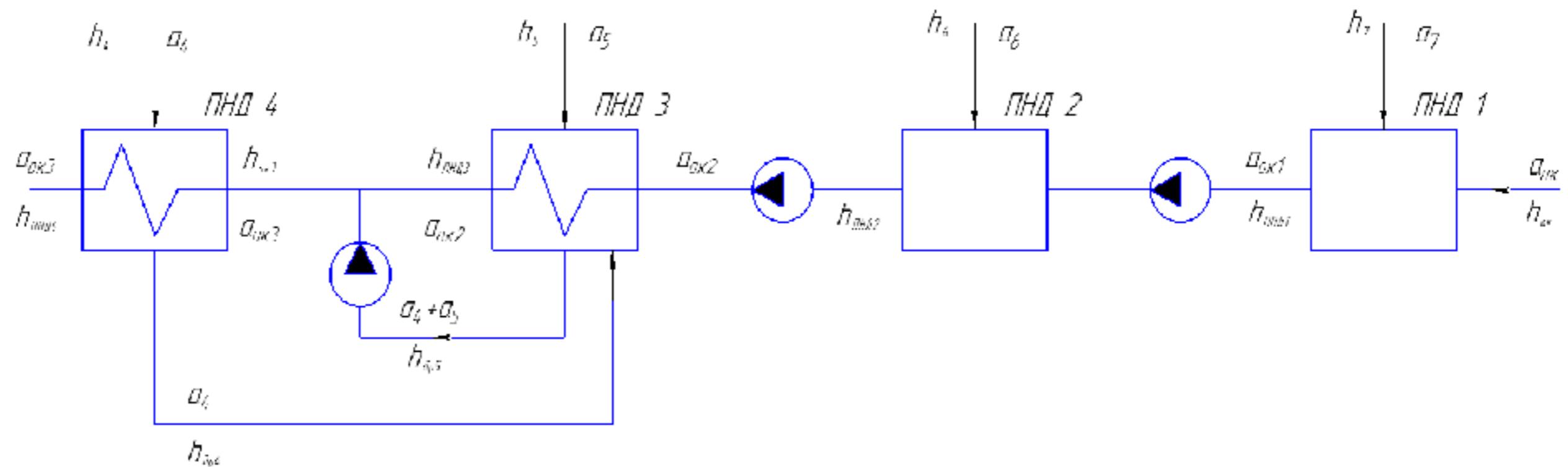


Рисунок 2.6 – Расчетная схема группы ПНД

Для точки смешения:

$$\alpha_{OK3} \cdot h_{ok3} = \alpha_{OK2} \cdot h_{n\partial 3} + (\alpha_5 + \alpha_4) \cdot h_{\partial p5}$$

$$\alpha_{OK3} = \alpha_{OK2} + \alpha_5 + \alpha_4$$

Для подогревателя ПНД3:

$$\frac{\alpha_{OK2} \cdot (h_{n\partial 3} - h_{n\partial 2})}{\eta_n} = \alpha_5 \cdot (h_5 - h_{\partial p5}) + \alpha_4 \cdot (h_{\partial p4} - h_{\partial p5}).$$

Для подогревателя ПНД2:

$$\alpha_6 \cdot h_6 + \alpha_{ok1} \cdot h_{n\partial 1} = \alpha_{ok2} \cdot h_{n\partial 2}$$

$$\alpha_{ok2} = \alpha_{ok1} + \alpha_6$$

Для подогревателя ПНД1:

$$\alpha_7 \cdot h_7 + \alpha_{ok}^* \cdot h_{ok} = \alpha_{ok1} \cdot h_{n\partial 1}$$

$$\alpha_{ok1} = \alpha_{ok}^* + \alpha_7$$

Подставляем известные параметры и составляем систему уравнений.

Решаем систему уравнений и определяем неизвестные доли отборов пара на группу ПНД, доли основного конденсата в точке смешения и на выходе

в группу ПНД

**ДОКУМЕНТ ПОДПИСАН
ЭЛЕКТРОННОЙ ПОДПИСЬЮ**

Сертификат: 12000002A633E3D113AD425FB50002000002A6
Владелец: Шебзухова Татьяна Александровна

Действителен: с 20.08.2021 по 20.08.2022

уравнений определяются относительные расходы пара из отборов турбины на каждый элемент тепловой схемы. От

носительный расход пара из j -го отбора турбины определяется как сумма относительных расходов пара из этого отбора на все питающиеся из него элементы (подогреватель, деаэратор, турбопривод, испаритель и т.д.).

Если расход пара из отбора на какой-либо элемент получается отрицательным, то он уменьшает суммарный расход пара на все элементы; если других элементов нет, то этот расход идет в турбину и работает там до конденсатора.

Произведем проверку материального баланса рабочего тела тепловой схемы.

Определяем расход пара в конденсатор:

$$\alpha_k = 1 - \sum \alpha_j$$

где: $\sum \alpha_j$ – сумма расходов во все отборы турбины.

Этот же расход α_k можно определить, с другой стороны, из материального баланса конденсатора и точки смешения перед конденсатным насосом как:

$$\alpha'_k = \alpha_{OK}^* - \sum \alpha_{слив}$$

где: α_{OK}^* – относительный расход основного конденсата на входе в группу ПНД, определяется при расчете группы ПНД;

$\sum \alpha_{слив}$ – сумма относительных расходов, сливающихся в конденсатор и в точку смешения перед конденсатным насосом (это могут быть расходы $\alpha_{дв}$, α_3 , $\alpha_{упл}$, дренаж из ПНД и т.д.).

$$\sum \alpha_{слив} = \alpha_3 - \alpha_{упл} - \alpha_{дв}$$

$$\alpha'_k = \alpha_{OK}^* - \alpha_3 - \alpha_{упл} - \alpha_{дв}$$

Определим относительную ошибку:

ДОКУМЕНТ ПОДПИСАН ЭЛЕКТРОННОЙ ПОДПИСЬЮ	$\delta \alpha_k = \frac{ \alpha_k - \alpha'_k }{\alpha_k} \cdot 100\%$
Сертификат: 12000002A633E3D113AD425FB50002000002A6	
Владелец: Шебзухова Татьяна Александровна	
Расход пара на турбину определяется по формуле:	
Действителен: с 20.08.2021 по 20.08.2022	

$$D_0 = \frac{N_s \cdot 10^3}{\left[H_i \cdot \eta_m \cdot \eta_e \cdot \left(1 - \sum \alpha_j \cdot Y_j \right) \right]}$$

где: N_s – заданная электрическая мощность энергоблока ТЭС;

η_m – механический КПД турбины, принимаем равным $\eta_m = 0,99$;

η_e – КПД генератора, принимаем равным $\eta_e = 0,99$.

Произведем проверку мощности.

Правильность расчета расходов можно определить по расчетной электрической мощности.

$$N' = G_o \cdot \left(\alpha_k \cdot H_i + \sum \alpha_j \cdot H_j \right) \cdot \eta_m \cdot \eta_e$$

Расхождение заданной и расчетной мощностей составляет:

$$\delta N = \frac{|N_s - N'|}{N_s} \cdot 100\%$$

Расчет показателей тепловой экономичности

Показатели и порядок их расчета зависят от типа электростанции (ТЭС или АЭС) и вида паротурбинной установки. В данном пункте курсового проекта будут рассчитаны показатели тепловой экономичности конденсационной паротурбинной установки.

Тепловая нагрузка парогенератора (ПГУ):

$$Q_{PG} = G_0 \cdot (\alpha_{PG} \cdot (h_0 - h_{PB}) + \alpha_{PP} \cdot \Delta h_{PP} + \alpha_{np} \cdot (h'_{np} - h_{nb}))$$

где: α_{PP} – относительный расход пара через промежуточный пароперегреватель, составляет:

$$\alpha_{PP} = \alpha_0 - \alpha_1$$

Δh_{PP} – повышение энталпии в промежуточном пароперегревателе

ДОКУМЕНТ ПОДПИСАН

ЭЛЕКТРОННОЙ ПОДПИСЬЮ

Сертификат: 12000002A633E3D113AD425FB50002000002A6

Владелец: Шебзухова Татьяна Александровна

входе в парогенератор и продувочной воды, кДж/кг;

Действителен: с 20.08.2021 по 20.08.2022

$\alpha_{\text{пг}}$, $\alpha_{\text{пр}}$ – относительные расходы пара из парогенератора и продувочной воды.

Полная тепловая нагрузка ТУ:

$$Q_{\text{ТУ}} = G_0 \cdot \left((\alpha_{\text{ТУ}} + \alpha_{\text{ынл}}) \cdot (h_0 - h_{\text{ПВ}}) + \alpha_{\text{ПП}} \cdot \Delta h_{\text{ПП}} + \alpha_{\text{ДВ}} \cdot (h_{\text{ДВ}} - h_{\text{ПВ}}) + \alpha_n \cdot (h''_n - h_{\text{нв}}) \right)$$

где: $\alpha_{\text{п}}$, $h''_{\text{п}}$ – относительный расход и энталпия пара из расширителя продувки;

$\alpha_{\text{дв}}$ – относительный расход добавочной воды;

$h_{\text{дв}}$ – энталпия добавочной воды, если добавочная вода подается в конденсатор, то $h_{\text{дв}} = h'_k$.

Тепловая нагрузка турбоустановки по производству электроэнергии:

$$Q^{\exists} = Q_{\text{my}}$$

КПД установки по производству электроэнергии:

$$\eta^{\exists}_{\text{my}} = \frac{N_{\exists}}{Q^{\exists}_{\text{my}}}$$

КПД трубопроводов, связывающих парогенератор с турбиной (ПГУ с ТУ):

$$\eta_{\text{mp}} = \frac{Q_{\text{ТУ}}}{Q_{\text{ПГ}}}$$

КПД блока по отпуску электроэнергии (нетто):

$$\eta_c^{\exists} = \eta^{\exists}_{\text{my}} \cdot \eta_{\text{mp}} \cdot \eta_{\text{нэ}} \cdot (1 - k_{\text{с.н.}})$$

где: $\eta_{\text{нэ}}$ – КПД парогенератора, выбирается согласно данным таблицы 2;

$k_{\text{с.н.}}$ – удельный расход электроэнергии на собственные нужды станции, принимается при газообразном топливе 0.02–0.04, при жидким – 0.03–0.05 и при твердом – 0.04 - 0.09.

Таблица 2 – Примерные значения КПД брутто парогенератора

ДОКУМЕНТ ПОДПИСАН ЭЛЕКТРОННОЙ ПОДПИСЬЮ		Коэффициент полезного действия парогенератора, кг/с			
Сертификат:	12000002A633E3D113AD425FB50002000002A6	>50	<300	>300	<500
Владелец:	Шебзухова Татьяна Александровна	>50	0,92	0,91	0,92
Твердое	0,86	0,90	0,87		
Действителен:	с 20.08.2021 по 20.08.2022				

Газ	0,91	0,93	0,93	0,96	0,94	0,95	0,95
Мазут	0,88	0,91	0,92	0,95	0,93	0,94	0,94

Удельный расход условного топлива по отпуску электроэнергии:

$$b_{\vartheta}^{omn} = \frac{123}{\eta_c^{\vartheta}}$$

На данном этапе расчёт тепловой схемы в базовом режиме можно считать законченным.

Выбор технологического оборудования

Выбор технологического оборудования составляется из справочного пособия «Бойко Е.А., Тепловые электрические станции (паротурбинные энергетические установки ТЭС): Справочное пособие, Красноярск: ИПЦ КГТУ, 2006».

В справочном пособии представлены энергетические стационарные паровые турбины мощностью 25 МВт и выше выпускаемые производственными объединениями турбостроения «Ленинградский Металлический завод» и «Турбомоторный завод имени К.Е. Ворошилова», предназначенные для привода электрических генераторов трехфазного тока. Даны технические характеристики и описание конструктивных особенностей паротурбинных установок и вспомогательного оборудования.

ДОКУМЕНТ ПОДПИСАН
ЭЛЕКТРОННОЙ ПОДПИСЬЮ

Сертификат: 12000002A633E3D113AD425FB50002000002A6

Владелец: Шебзухова Татьяна Александровна

Действителен: с 20.08.2021 по 20.08.2022

Порядок защиты работы

Защита состоит в коротком докладе студента по выполненной работе и в ответах на вопросы присутствующих на защите. Научный руководитель характеризует работу студента над курсовой работой.

Результаты защиты курсовой работы, согласно действующему Положению о текущем контроле и промежуточной аттестации в СКФУ, оцениваются дифференцированной отметкой по пятибалльной системе. Оценка курсовой работы заносится в зачетную книжку студента и зачетно-экзаменационную ведомость.

Защита курсовых работ, предусмотренных учебным планом, проводится не позднее, чем за две недели до начала зачетно-экзаменационной сессии.

Студент, не представивший в установленный срок курсовую работу или не защитивший его по неуважительной причине, считается имеющим академическую задолженность.

Курсовые работы, представляющие теоретический и практический интерес, следует представлять на конкурс в студенческие научные общества, конференции, отмечать приказом по университету.

Выполненные работы после их защиты должны храниться на кафедре в течение 2 лет, не считая года написания; затем работы, не представляющие для кафедры интерес, уничтожаются по акту.

**ДОКУМЕНТ ПОДПИСАН
ЭЛЕКТРОННОЙ ПОДПИСЬЮ**

Сертификат: 12000002A633E3D113AD425FB50002000002A6

Владелец: Шебзухова Татьяна Александровна

Действителен: с 20.08.2021 по 20.08.2022

Критерии оценивания проекта

Оценка «отлично» выставляется студенту, если он показал глубокое и хорошо аргументированное обоснование проектных решений; четкую формулировку и понимание изучаемой проблемы; широкое и правильное использование относящейся к теме литературы и примененных аналитических методов; проявлено умение делать обобщения на основе отдельных деталей. Содержание работы и ход защиты указывают на наличие навыков работы студента в данной области. Оформление курсовой работы и графического материала соответствует предъявляемым требованиям с наличием необходимой библиографии. Защита курсовой работы показала повышенную подготовленность студента и его склонность к аналитической и проектной работе.

Оценка «хорошо» выставляется студенту, если присутствует аргументированное обоснование проектных решений; четкая формулировка и понимание изучаемой проблемы; использование ограниченного числа литературных источников, но достаточного для проведения проектирования. Работа основана на среднем по глубине анализе изучаемой проблемы и при этом сделано незначительное число обобщений. Содержание работы и ход защиты указывают на наличие практических навыков работы студента в данной области. Оформление курсовой работы и графического материала соответствует предъявляемым требованиям с наличием необходимой библиографии. Ход защиты курсовой работы показал достаточную теоретическую и практическую подготовку студента.

Оценка «удовлетворительно» выставляется студенту, если присутствует достаточное обоснование проектных решений, но отсутствует глубокое понимание рассматриваемой проблемы. В библиографии даны в основном ссылки на стандартные литературные источники. Труды, необходимые для всесторон-

~~него изучения проблемы~~ использованы в ограниченном объеме. Заметна недостаточная подготовка студента в данной области знаний. Оформление курсовой работы и графического материала с элементами небрежности. Защита

Сертификат №**12000002A633E3D113AD425FB50002000002A6** в данной области знаний.
Владелец: Шебзухова Татьяна Александровна

свой работы и графического материала с элементами небрежности. Защита
Действителен: с 20.08.2021 по 20.08.2022

курсовой работы показала удовлетворительную теоретическую и практическую подготовку студента, ограниченную склонность к научной работе.

Оценка «неудовлетворительно» выставляется студенту, если проектные решения ошибочны, суждения по исследуемой проблеме не всегда компетентны. Неточности и неверные выводы по изучаемой литературе. Курсовая работа и графический материал оформлен с элементами заметных отступлений от принятых требований. Во время защиты студентом проявлена ограниченная научная эрудиция.

ДОКУМЕНТ ПОДПИСАН
ЭЛЕКТРОННОЙ ПОДПИСЬЮ

Сертификат: 12000002A633E3D113AD425FB50002000002A6

Владелец: Шебзухова Татьяна Александровна

Действителен: с 20.08.2021 по 20.08.2022

Учебно-методическое и информационное обеспечение дисциплины

Перечень основной и дополнительной литературы, необходимой для освоения дисциплины

Перечень основной литературы:

1. Барочкин, Е. В. Общая энергетика : учебное пособие / Е. В. Барочкин, М. Ю. Зорин, А. Е. Барочкин. — 3-е изд. — Москва, Вологда : Инфра-Инженерия, 2021. — 316 с. — ISBN 978-5-9729-0759-5. — Текст : электронный // Цифровой образовательный ресурс IPR SMART : [сайт]. — URL: <https://www.iprbookshop.ru/114940.html>
2. Валеев, И. М. Общая электроэнергетика [Электронный ресурс]: учебное пособие / И. М. Валеев, В. Г. Макаров. — Электрон. текстовые данные. — Казань : Казанский национальный исследовательский технологический университет, 2017. — 220 с. Режим доступа: <http://www.iprbookshop.ru/79339.html>
3. Лебедев, В. А. Теплоэнергетика [Электронный ресурс]: учебник / В. А. Лебедев. — Электрон. текстовые данные. — СПб. : Санкт-Петербургский горный университет, 2017. — 371 с. Режим доступа: <http://www.iprbookshop.ru/78140.html>

5 Перечень дополнительной литературы:

1. Общая энергетика [Электронный ресурс]: учебник: в 2 кн. / В.П. Горелов, С.В. Горелов, В.С. Горелов и др. ; под ред. В.П. Горелова, Е.В. Ивановой. - Москва ; Берлин : Директ-Медиа, 2016. - Кн. 1. Альтернативные источники энергии. - 434 с. Режим доступа: <http://biblioclub.ru/index.php?page=book&id=447693>
2. Вобликова, Т.В. Процессы и аппараты пищевых производств [Электронный ресурс]: учебное пособие / Т.В. Вобликова, С.Н. Шлыков, А.В. Пермяков; ФГБОУ ВПО Ставропольский государственный аграрный университет. - Ставрополь : Агрус, 2013. - 212 с. Режим доступа: <http://biblioclub.ru/index.php?page=book&id=277522>
3. Быстрицкий, Г. Ф. Общая энергетика (производство тепловой и электрической энергии) : [учебник] / Г.Ф. Быстрицкий, Г.Г. Гасангаджиев, В.С. Кожиченков. - 2-е изд., стер. - М. : КНОРУС, 2014. - 408 с. - (Бакалавриат). - На учебнике гриф: Доп.УМО. - Библиограф.: с. 403-404. - ISBN 978-5-406-03655-6

**ДОКУМЕНТ ПОДПИСАН
ЭЛЕКТРОННОЙ ПОДПИСЬЮ**

Сертификат: 12000002A633E3D113AD425FB50002000002A6

Владелец: Шебзухова Татьяна Александровна

Действителен: с 20.08.2021 по 20.08.2022

Перечень учебно-методического обеспечения самостоятельной работы обучающихся по дисциплине

1. Методические рекомендации для подготовки к практическим занятиям по дисциплине «Общая энергетика».
2. Методические рекомендации для выполнения курсовой работы по дисциплине «Общая энергетика».
2. Методические рекомендации по организации самостоятельной работы студентов по дисциплине «Общая энергетика».

Перечень ресурсов информационно-телекоммуникационной сети Интернет, необходимых для освоения дисциплины

1. <http://www.biblioclub.ru> -ЭБС "Университетская библиотека онлайн"
2. <http://www.iprbookshop.ru/> - Электронно- библиотечная система IPRbooks

**ДОКУМЕНТ ПОДПИСАН
ЭЛЕКТРОННОЙ ПОДПИСЬЮ**

Сертификат: 12000002A633E3D113AD425FB50002000002A6

Владелец: Шебзухова Татьяна Александровна

Действителен: с 20.08.2021 по 20.08.2022

ПРИЛОЖЕНИЯ

ДОКУМЕНТ ПОДПИСАН
ЭЛЕКТРОННОЙ ПОДПИСЬЮ

Сертификат: 12000002A633E3D113AD425FB50002000002A6

Владелец: Шебзухова Татьяна Александровна

Действителен: с 20.08.2021 по 20.08.2022

Таблица П1 – Таблица насыщенного пара

Давление Р бар (абс.)	Температура кипения T _к °C	Удельный объем v ₀ m ³ /к	Удельный вес ρ kg/m ³	Энталпия кипящей воды h _т kJ/k	Энталпия пара h ₀ kJ/k	Энталпия парообразования (конденсации) h _{fg} kJ/kg
0.010	6.98	129.200	0.00774	29.34	2,514.40	2,485.00
0.015	13.04	87.980	0.01137	54.71	2,525.50	2,470.70
0.020	17.51	67.010	0.01492	73.46	2,533.60	2,460.20
0.025	21.10	54.280	0.01843	88.45	2,540.20	2,451.70
0.030	24.10	45.670	0.02190	101.00	2,545.60	2,444.60
0.035	26.69	39.480	0.02533	111.85	2,550.40	2,438.50
0.040	28.98	34.800	0.02873	121.41	2,554.50	2,433.10
0.045	31.04	31.140	0.03211	129.99	2,558.20	2,428.20
0.050	32.90	28.190	0.03547	137.77	2,561.60	2,423.80
0.055	34.61	25.770	0.03880	144.91	2,564.70	2,419.80
0.060	36.18	23.740	0.04212	151.50	2,567.50	2,416.00
0.065	37.65	22.020	0.04542	157.64	2,570.20	2,412.50
0.070	39.03	20.530	0.04871	163.38	2,572.60	2,409.20
0.075	40.32	19.240	0.05198	168.77	2,574.90	2,406.20
0.080	41.53	18.100	0.05523	173.86	2,577.10	2,403.20
0.085	42.69	17.100	0.05848	178.69	2,579.20	2,400.50
0.090	43.79	16.200	0.06171	183.28	2,581.10	2,397.90
0.095	44.83	15.400	0.06493	187.65	2,583.00	2,395.30
0.10	45.83	14.670	0.06814	191.83	2,584.80	2,392.00
0.15	54.00	10.020	0.09977	225.97	2,599.20	2,373.20
0.20	60.09	7.650	0.1307	251.45	2,609.90	2,358.40
0.25	64.99	6.204	0.1612	271.99	2,618.30	2,348.40
0.30	69.12	5.229	0.1912	289.30	2,625.40	2,336.10
0.40	75.89	3.993	0.2504	317.65	2,636.90	2,319.20
0.45	78.74	3.576	0.2796	329.64	2,641.70	2,312.00
0.50	81.35	3.240	0.3096	340.56	2,646.00	2,305.40
0.55	83.74	2.964	0.3374	350.61	2,649.90	2,299.30
0.60	85.95	2.732	0.3661	359.93	2,653.60	2,293.80
0.65	88.02	2.535	0.3945	368.62	2,656.90	2,288.30
0.70	89.96	2.365	0.4229	376.77	2,660.10	2,283.30
0.75	91.79	2.217	0.4511	384.45	2,663.00	2,278.60
0.80	93.51	2.087	0.4792	391.72	2,665.80	2,274.00
0.85	95.15	1.972	0.5071	398.63	2,668.40	2,269.80
0.90	96.71	1.889	0.5350	405.21	2,670.90	2,265.60
0.95	98.20	1.777	0.5627	411.49	2,673.20	2,261.70
1.00	99.63	1.694	0.5904	417.51	2,675.40	2,257.90
1.50	111.37	1.159	0.8628	467.13	2,693.40	2,226.20
2.00	120.23	0.885	1.1290	504.70	2,708.30	2,201.60
2.50	127.43	0.718	1.3920	535.34	2,716.40	2,181.00
3.00	133.54	0.606	1.6510	561.43	2,724.70	2,163.20
3.50	138.87	0.524	1.9080	584.27	2,731.60	2,147.40
4.00	143.62	0.462	2.1630	604.67	2,737.60	2,133.00
4.50	147.92	0.414	2.4170	623.16	2,742.90	2,119.70
5.00	151.84	0.375	2.6690	640.12	2,747.50	2,107.40
5.50	155.46	0.343	2.9200	655.78	2,751.70	2,095.90
6.00	158.84	0.316	3.1700	670.42	2,755.50	2,085.00
6.50	161.99	0.293	3.4190	684.12	2,758.80	2,074.00
7.00	164.96	0.273	3.6670	697.06	2,762.00	2,064.90
7.50	167.75	0.255	3.9150	709.29	2,764.80	2,055.50
8.00	170.41	0.240	4.1620	720.94	2,767.50	2,046.50
8.50	172.94	0.227	4.4090	732.02	2,769.90	2,037.90
9.00	175.36	0.215	4.6550	742.64	2,772.10	2,029.50
9.50	177.66	0.204	4.9010	752.81	2,774.20	2,021.40
10.00	179.88	0.194	5.1470	762.61	2,776.20	2,013.60
11.00	184.07	0.175	5.6370	781.13	2,779.70	1,998.50
12.00	187.96	0.163	6.1270	798.43	2,782.70	1,984.30
13.00	191.81	0.151	6.8170	814.70	2,785.40	1,970.70
14.00	ДОКУМЕНТ ПОДПИСАН ЭЛЕКТРОННОЙ ПОДПИСЬЮ			7.1060	830.08	2,787.80
15.00	Сертификат: 12000002A633E3D113AD425FB50002000002A6			7.5060	844.67	2,789.90
16.00	Владелец: Шебзухова Татьяна Александровна			8.0850	858.56	2,791.70

Действителен с 20.08.2021 по 20.08.2022

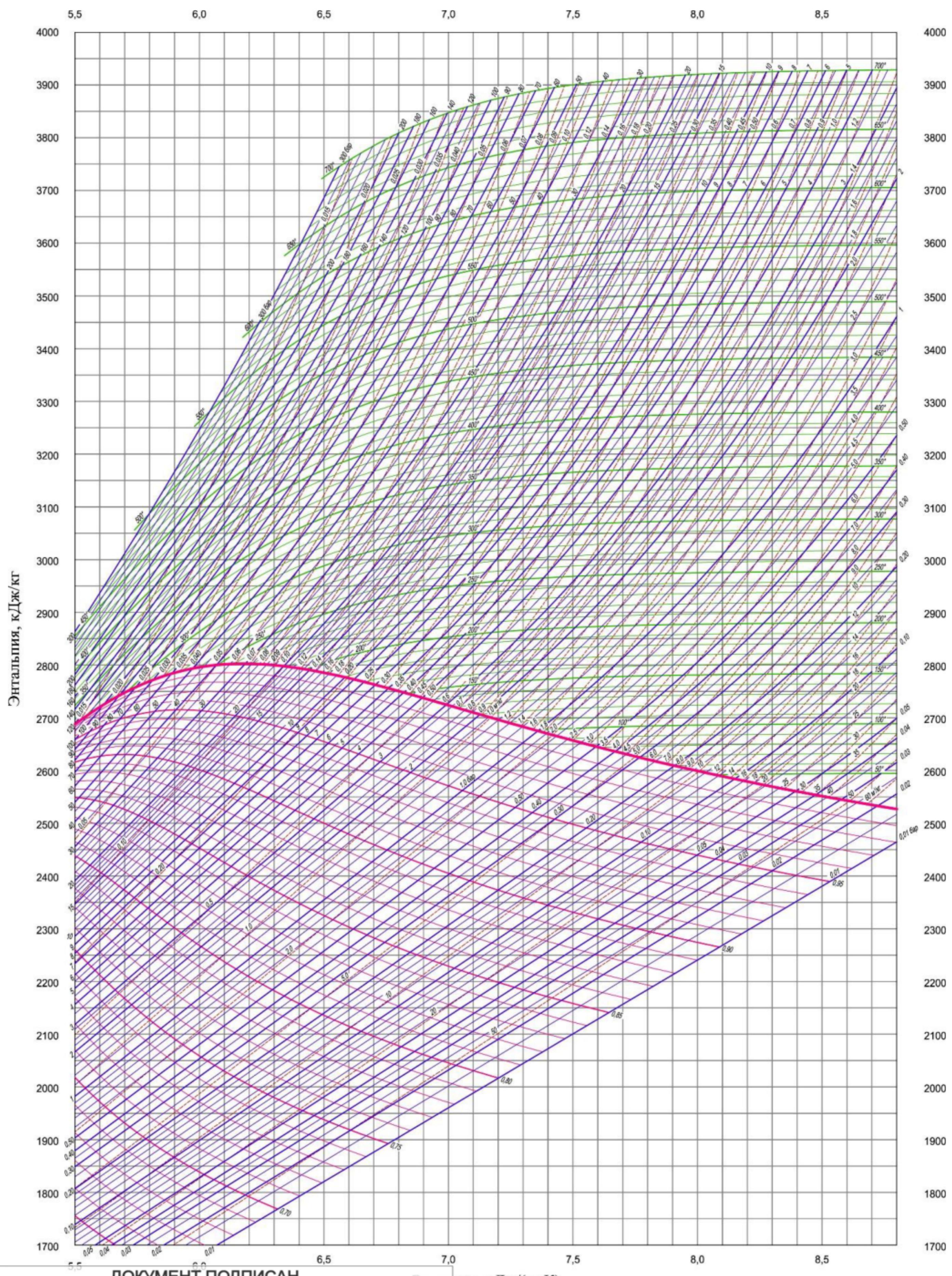
Давление Р bar (абс.)	Температура кипения T _g °C	Удельный объем v _g m ³ /к	Удельный вес ρ kg/m ³	Энталпия кипящей воды h _f kJ/kg	Энталпия пара h _g kJ/kg	Энталпия парообразования (конденсации) h _{fg} kJ/kg
17.00	204.31	0.117	8.5750	871.84	2,793.40	1,921.50
18.00	207.11	0.110	9.0650	884.58	2,794.80	1,910.30
19.00	209.80	0.105	9.5550	896.81	2,796.10	1,899.30
20.00	212.37	0.100	10.0500	908.59	2,797.20	1,886.60
21.00	214.85	0.095	10.5400	919.96	2,798.20	1,878.20
22.00	217.24	0.091	11.0300	930.95	2,799.10	1,868.10
23.00	219.55	0.087	11.5200	941.60	2,799.80	1,858.20
24.00	221.78	0.083	12.0200	951.93	2,800.40	1,848.50
25.00	223.94	0.080	12.5100	961.96	2,800.90	1,839.00
26.00	226.04	0.077	13.0100	971.72	2,801.40	1,829.60
27.00	228.07	0.074	13.5100	981.22	2,801.70	1,820.50
28.00	230.05	0.071	14.0100	990.48	2,802.00	1,811.50
29.00	231.97	0.069	14.5100	999.53	2,802.20	1,802.60
30.00	233.84	0.067	15.0100	1,008.40	2,802.30	1,793.90
32.00	237.45	0.062	16.0200	1,025.40	2,802.30	1,776.90
34.00	240.88	0.059	17.0300	1,041.80	2,802.10	1,760.30
36.00	244.16	0.055	18.0500	1,057.60	2,801.70	1,744.20
38.00	247.31	0.052	19.0700	1,072.70	2,801.10	1,728.40
40.00	250.33	0.050	20.1000	1,087.40	2,800.30	1,712.90
42.00	253.24	0.047	21.1400	1,101.60	2,799.40	1,697.80
44.00	256.05	0.045	22.1800	1,115.40	2,798.30	1,682.90
46.00	258.75	0.043	23.2400	1,128.80	2,797.00	1,668.30
48.00	261.37	0.041	24.2900	1,141.80	2,795.70	1,653.90
50.00	263.91	0.039	25.3600	1,154.50	2,794.20	1,639.70
55.00	269.93	0.036	28.0700	1,184.90	2,789.90	1,605.00
60.00	275.55	0.032	30.8300	1,213.70	2,785.00	1,571.30
65.00	280.82	0.030	33.6500	1,241.10	2,779.50	1,538.40
70.00	285.79	0.027	36.5300	1,267.40	2,773.50	1,506.00
75.00	290.50	0.025	39.4800	1,292.70	2,766.90	1,474.20
80.00	294.97	0.024	42.510	1,317.10	2,759.00	1,442.80
85.00	299.23	0.022	56.610	1,340.70	2,752.50	1,411.70
90.00	303.31	0.021	48.790	1,363.70	2,744.60	1,380.90
95.00	307.21	0.019	52.060	1,386.10	2,736.40	1,350.20
100.00	310.96	0.018	55.430	1,408.00	2,727.70	1,319.70
110.00	318.05	0.016	62.480	1,450.60	2,709.30	1,258.70
120.00	324.85	0.014	70.010	1,491.80	2,689.20	1,197.40
130.00	330.83	0.013	78.140	1,532.00	2,667.00	1,135.00
140.00	336.64	0.012	86.990	1,571.60	2,642.40	1,070.70
150.00	342.13	0.010	96.710	1,611.00	2,615.00	1,004.00
160.00	347.33	0.009	107.400	1,650.50	2,584.90	934.30
170.00	352.26	0.008	119.500	1,691.70	2,551.60	859.90
180.00	356.96	0.007	133.400	1,734.80	2,513.90	779.10
190.00	361.43	0.007	149.800	1,778.70	2,470.60	692.00
200.00	365.70	0.006	170.200	1,826.50	2,418.40	591.90
220.00	373.69	0.004	268.300	2,011.10	2,195.60	184.50
221.20	374.15	0.003	315.000	2,107.40	2,107.40	

ДОКУМЕНТ ПОДПИСАН
ЭЛЕКТРОННОЙ ПОДПИСЬЮ

Сертификат: 12000002A633E3D113AD425FB50002000002A6

Владелец: Шебзухова Татьяна Александровна

Действителен: с 20.08.2021 по 20.08.2022



**ДОКУМЕНТ ПОДПИСАН
ЭЛЕКТРОННОЙ ПОДПИСЬЮ**

Сертификат: 12000002A633E3D113AD425FB50002000002A6

Владелец: Шебзухова Татьяна Александровна

Действителен: с 20.08.2021 по 20.08.2022

Энтропия, кДж/(кг·К)

График №1-3 диаграмма расширения водяного пара

3-1. ЕДИНИЦЫ ВЕЛИЧИН, ВХОДЯЩИХ В ТАБЛИЦЫ

Величина	Обозначение	Таблицы в системе единиц СИ (часть II)
Абсолютное давление	p	Па
Абсолютное давление насыщения	p_s	Па
Температура	t	°С
Температура насыщения	t_s	°С
Абсолютная температура	T	К
Удельный объем	σ	$\text{м}^3/\text{кг}$
Удельный объем кипящей воды	σ'	$\text{м}^3/\text{кг}$
Удельный объем сухого насыщенного пара	σ''	$\text{м}^3/\text{кг}$
Удельная энталпия	h	кДж/кг
Удельная энталпия кипящей воды	h'	кДж/кг
Удельная энталпия сухого насыщенного пара	h''	кДж/кг
Удельная теплота парообразования	g	кДж/кг
Удельная энтропия	s	кДж(кг·К)
Удельная энтропия кипящей воды	s'	кДж/(кг·К)
Удельная энтропия сухого насыщенного пара	s''	кДж/(кг·К)
Истинная изобарная теплоемкость	c_p	кДж/(кг·К)
Истинная изобарная теплоемкость кипящей воды	c_p'	кДж/(кг·К)
Истинная изобарная теплоемкость сухого насыщенного пара	c_p''	кДж/(кг·°К)
Динамическая вязкость	μ	мкПа·с
Динамическая вязкость кипящей воды	μ'	мкПа·с
Динамическая вязкость сухого насыщенного пара	μ''	мкПа·с
Теплопроводность	λ	мВт/(м·К)
Теплопроводность кипящей воды	λ'	мВт/(м·К)
Теплопроводность сухого насыщенного пара	λ''	мВт/(м·К)
Поверхностное натяжение воды	σ_v	Н/м

ДОКУМЕНТ ПОДПИСАН
ЭЛЕКТРОННОЙ ПОДПИСЬЮ

Сертификат: 12000002A633E3D113AD425FB50002000002A6

Владелец: Шебзухова Татьяна Александровна

Действителен: с 20.08.2021 по 20.08.2022

Таблица П2

**ТЕРМОДИНАМИЧЕСКИЕ СВОЙСТВА ВОДЫ И ВОДЯНОГО ПАРА
В СОСТОЯНИИ НАСЫЩЕНИЯ (ПО ТЕМПЕРАТУРАМ)**

<i>t</i>	<i>T</i>	<i>p</i>	<i>v'</i>	<i>v''</i>	<i>s</i>	<i>h'</i>	<i>h''</i>	<i>r</i>	<i>s'</i>	<i>s''</i>	<i>s''-s'</i>
0	273,15	$6,108 \cdot 10^3$	0,0010002	206,321	-0,04	2501,0	2501,0	-0,0002	9,1565	9,1567	
0,01	273,16	$6,112 \cdot 10^3$	0,00100022	206,175	0,000614	2501,0	2501,0	0,0000	9,1562	9,1562	
1	274,15	$6,566 \cdot 10^3$	0,0010001	192,611	4,17	2502,8	2498,6	0,0152	9,1298	9,1146	
2	275,15	$7,054 \cdot 10^3$	0,0010001	179,935	8,39	2504,7	2496,3	0,0306	9,1035	9,0729	
3	276,15	$7,575 \cdot 10^3$	0,0010000	168,165	12,60	2506,5	2493,9	0,0459	9,0773	9,0314	
4	277,15	$8,129 \cdot 10^3$	0,0010000	157,267	16,80	2508,3	2491,5	0,0611	9,0514	8,9903	
5	278,15	$8,718 \cdot 10^3$	0,0010000	147,167	21,01	2510,2	2489,2	0,0762	9,0258	8,9496	
6	279,15	$9,346 \cdot 10^3$	0,0010000	137,768	25,21	2512,0	2486,8	0,0913	9,0003	8,9090	
7	280,15	$1,0012 \cdot 10^4$	0,0010001	129,061	29,41	2513,9	2484,5	0,1063	8,9751	8,8688	
8	281,15	$1,0721 \cdot 10^4$	0,0010001	120,952	33,60	2515,7	2482,1	0,1213	8,9501	8,8288	
9	282,15	$1,1473 \cdot 10^4$	0,0010002	113,423	37,80	2517,5	2479,7	0,1362	8,9254	8,7892	
10	283,15	$1,2271 \cdot 10^4$	0,0010003	106,419	41,99	2519,4	2477,4	0,1510	8,9009	8,7499	
11	284,15	$1,3118 \cdot 10^4$	0,0010003	99,896	46,19	2521,2	2475,0	0,1658	8,8766	8,7108	
12	285,15	$1,4015 \cdot 10^4$	0,0010004	93,828	50,38	2523,0	2472,6	0,1805	8,8525	8,6720	
13	286,15	$1,4967 \cdot 10^4$	0,0010006	88,165	54,57	2524,9	2470,2	0,1952	8,8286	8,6334	
14	287,15	$1,5974 \cdot 10^4$	0,0010007	82,893	58,75	2526,7	2467,9	0,2098	8,8050	8,5952	
15,0	288,15	$1,7041 \cdot 10^4$	0,0010008	77,970	62,94	2528,6	2465,7	0,2243	8,7815	8,5572	
15,5	288,65	$1,7598 \cdot 10^4$	0,0010009	75,632	65,03	2529,5	2464,5	0,2316	8,7699	8,5383	
16,0	289,15	$1,8170 \cdot 10^4$	0,0010010	73,376	67,13	2530,4	2463,3	0,2388	8,7583	8,5195	
16,5	289,65	$1,8759 \cdot 10^4$	0,0010011	71,194	69,22	2531,3	2462,1	0,2460	8,7468	8,5008	
17,0	290,15	$1,9364 \cdot 10^4$	0,0010012	69,087	71,31	2532,2	2460,9	0,2533	8,7353	8,4820	
17,5	290,65	$1,9986 \cdot 10^4$	0,0010012	67,051	73,40	2533,1	2459,7	0,2605	8,7239	8,4634	
18,0	291,15	$2,0626 \cdot 10^4$	0,0010013	65,080	75,50	2534,0	2458,5	0,2677	8,7123	8,4448	
18,5	291,65	$2,1284 \cdot 10^4$	0,0010014	63,175	77,59	2535,0	2457,4	0,2748	8,7011	8,4263	
19,0	292,15	$2,1960 \cdot 10^4$	0,0010015	61,334	79,68	2535,9	2456,2	0,2820	8,6898	8,4078	
19,5	292,65	$2,26547 \cdot 10^4$	0,0010016	59,556	81,77	2536,8	2455,0	0,2892	8,6786	8,3894	
20,0	293,15	$2,3368 \cdot 10^4$	0,0010017	57,833	83,86	2537,7	2453,8	0,2963	8,6674	8,3711	
20,5	293,65	$2,4102 \cdot 10^4$	0,0010018	56,166	85,95	2538,6	2452,6	0,3034	8,6563	8,3529	
21,0	294,15	$2,4855 \cdot 10^4$	0,0010019	54,556	88,04	2539,5	2451,5	0,3105	8,6452	8,3347	
21,5	294,65	$2,5629 \cdot 10^4$	0,0010020	52,997	90,13	2540,4	2450,3	0,3176	8,6342	8,3166	
22,0	295,15	$2,6424 \cdot 10^4$	0,0010022	51,488	92,22	2541,4	2449,2	0,3247	8,6232	8,2985	
22,5	295,65	$2,7241 \cdot 10^4$	0,0010023	50,027	94,32	2542,3	2448,0	0,3318	8,6123	8,2805	
23,0	296,15	$2,8079 \cdot 10^4$	0,0010024	48,615	96,41	2543,2	2446,8	0,3389	8,6014	8,2625	
23,5	296,65	$2,8940 \cdot 10^4$	0,0010025	47,247	98,50	2544,1	2445,6	0,3459	8,5905	8,2446	
24,0	297,15	$2,9824 \cdot 10^4$	0,0010026	45,923	100,59	2545,0	2444,4	0,3530	8,5797	8,2267	
24,5	297,65	$3,0731 \cdot 10^4$	0,0010028	44,641	102,68	2545,9	2443,2	0,3600	8,5690	8,2090	
25,0	298,15	$3,1663 \cdot 10^4$	0,0010029	43,399	104,77	2546,8	2442,0	0,3670	8,5583	8,1913	
25,5	298,65	$3,2619 \cdot 10^4$	0,0010030	42,196	106,86	2547,7	2440,8	0,3740	8,5476	8,1736	
26,0	299,15	$3,3600 \cdot 10^4$	0,0010032	41,031	108,95	2548,6	2439,6	0,3810	8,5370	8,1560	
26,5	299,65	$3,4606 \cdot 10^4$	0,0010033	39,904	111,04	2549,5	2438,5	0,3880	8,5264	8,1384	
27,0	300,15	$3,5639 \cdot 10^4$	0,0010034	38,811	113,13	2550,4	2437,3	0,3949	8,5159	8,1210	
27,5	300,65	$3,6698 \cdot 10^4$	0,0010036	37,752	115,22	2551,4	2436,2	0,4019	8,5054	8,1035	
28,0	301,15	$3,7785 \cdot 10^4$	0,0010037	36,726	117,31	2552,3	2435,0	0,4088	8,4950	8,0862	
28,5	301,65	$3,8900 \cdot 10^4$	0,0010039	35,732	119,40	2553,2	2433,8	0,4158	8,4846	8,0688	
29,0	302,15	$4,0043 \cdot 10^4$	0,0010040	34,768	121,48	2554,1	2432,6	0,4227	8,4743	8,0516	

ДОКУМЕНТ ПОДПИСАН
ЭЛЕКТРОННОЙ ПОДПИСЬЮ

Сертификат: 12000002A633E3D113AD425FB50002000002A6

Владелец: Шебзухова Татьяна Александровна

Действителен: с 20.08.2021 по 20.08.2022

Продолжение таблицы П2

<i>t</i>	<i>T</i>	<i>p</i>	<i>v^c</i>	<i>v^r</i>	<i>k'</i>	<i>k''</i>	<i>r</i>	<i>s^c</i>	<i>s^r</i>	<i>s''-s^c</i>
324	597,15	$1,1900 \cdot 10^7$	0,0015228	0,01441	1488,5	2686,9	1198,4	3,4920	5,4989	2,0069
325	598,15	$1,2057 \cdot 10^7$	0,0015289	0,01416	1494,9	2683,6	1188,7	3,5023	5,4896	1,9873
326	599,15	$1,2215 \cdot 10^7$	0,0015351	0,01391	1501,3	2680,1	1178,8	3,5127	5,4802	1,9675
327	600,15	$1,2375 \cdot 10^7$	0,0015415	0,01367	1507,8	2676,6	1168,8	3,5231	5,4706	1,9475
328	601,15	$1,2537 \cdot 10^7$	0,0015480	0,01343	1514,3	2673,0	1158,7	3,5335	5,4609	1,9274
329	602,15	$1,2700 \cdot 10^7$	0,0015546	0,01320	1520,9	2669,3	1148,4	3,5440	5,4512	1,9072
330	603,15	$1,2865 \cdot 10^7$	0,0015614	0,01296	1527,5	2665,5	1138,0	3,5546	5,4414	1,8868
331	604,15	$1,3031 \cdot 10^7$	0,0015683	0,01273	1534,2	2661,7	1127,5	3,5652	5,4315	1,8663
332	605,15	$1,3199 \cdot 10^7$	0,0015754	0,01251	1540,9	2657,8	1116,9	3,5759	5,4215	1,8456
333	606,15	$1,3369 \cdot 10^7$	0,0015827	0,01228	1547,7	2653,8	1106,1	3,5867	5,4114	1,8247
334	607,15	$1,3541 \cdot 10^7$	0,0015901	0,01206	1554,6	2649,6	1095,0	3,5975	5,4011	1,8036
335	608,15	$1,3714 \cdot 10^7$	0,0015977	0,01184	1561,4	2645,4	1084,0	3,6084	5,3908	1,7824
336	609,15	$1,3889 \cdot 10^7$	0,0016055	0,01163	1568,4	2641,1	1072,7	3,6193	5,3803	1,7610
337	610,15	$1,4066 \cdot 10^7$	0,0016134	0,01141	1575,4	2636,6	1061,2	3,6304	5,3697	1,7393
338	611,15	$1,4245 \cdot 10^7$	0,0016216	0,01120	1582,5	2632,1	1049,6	3,6415	5,3589	1,7174
339	612,15	$1,4426 \cdot 10^7$	0,0016300	0,01099	1589,6	2627,4	1037,8	3,6527	5,3479	1,6952
340	613,15	$1,4608 \cdot 10^7$	0,0016390	0,01078	1596,8	2622,3	1025,5	3,6638	5,3363	1,6725
341	614,15	$1,4792 \cdot 10^7$	0,0016479	0,01058	1604,0	2617,3	1013,3	3,6750	5,3250	1,6502
342	615,15	$1,4978 \cdot 10^7$	0,0016570	0,01038	1611,3	2612,2	1000,9	3,6864	5,3136	1,6270
343	616,15	$1,5166 \cdot 10^7$	0,0016663	0,01017	1618,7	2607,0	988,3	3,6978	5,3020	1,6042
344	617,15	$1,5356 \cdot 10^7$	0,0016760	0,009975	1626,1	2601,7	975,6	3,7094	5,2902	1,5808
345	618,15	$1,5548 \cdot 10^7$	0,0016859	0,009779	1633,7	2596,2	962,5	3,7211	5,2782	1,5571
346	619,15	$1,5742 \cdot 10^7$	0,0016961	0,009584	1641,3	2590,5	949,2	3,7329	5,2660	1,5331
347	620,15	$1,5937 \cdot 10^7$	0,0017057	0,009391	1649,0	2584,6	935,6	3,7448	5,2536	1,5088
348	621,15	$1,6135 \cdot 10^7$	0,0017176	0,009200	1656,9	2578,6	921,7	3,7569	5,2410	1,4841
349	622,15	$1,6335 \cdot 10^7$	0,0017290	0,009010	1664,8	2572,5	907,7	3,7692	5,2281	1,4589
350	623,15	$1,6537 \cdot 10^7$	0,0017407	0,008822	1672,9	2566,1	893,2	3,7816	5,2149	1,4333
351	624,15	$1,6741 \cdot 10^7$	0,0017529	0,008635	1681,1	2559,5	878,4	3,7942	5,2015	1,4073
352	625,15	$1,6947 \cdot 10^7$	0,0017656	0,008449	1689,5	2552,6	863,1	3,8070	5,1877	1,3807
353	626,15	$1,7155 \cdot 10^7$	0,0017789	0,008264	1698,0	2545,5	847,5	3,8200	5,1736	1,3536
354	627,15	$1,7365 \cdot 10^7$	0,0017928	0,008079	1706,7	2538,2	831,5	3,8332	5,1591	1,3259
355	628,15	$1,7577 \cdot 10^7$	0,0018073	0,007895	1715,5	2530,5	815,0	3,8467	5,1442	1,2975
356	629,15	$1,7792 \cdot 10^7$	0,0018226	0,007711	1724,5	2522,5	798,0	3,8604	5,1288	1,2684
357	630,15	$1,8009 \cdot 10^7$	0,0018387	0,007527	1733,8	2514,0	780,2	3,8745	5,1128	1,2383
358	631,15	$1,8228 \cdot 10^7$	0,0018557	0,007342	1743,3	2505,2	761,9	3,8889	5,0961	1,2072
359	632,15	$1,8450 \cdot 10^7$	0,0018737	0,007157	1753,0	2495,7	742,7	3,9037	5,0786	1,1749
360	633,15	$1,8674 \cdot 10^7$	0,0018930	0,006970	1763,1	2485,7	722,6	3,9189	5,0603	1,1414
361	634,15	$1,8900 \cdot 10^7$	0,0019136	0,006782	1773,5	2475,0	701,5	3,9346	5,0409	1,1063
362	635,15	$1,9129 \cdot 10^7$	0,0019357	0,006593	1784,3	2463,5	679,2	3,9509	5,0204	1,0695
363	636,15	$1,9360 \cdot 10^7$	0,0019598	0,006402	1795,5	2451,2	655,7	3,9678	4,9987	1,0809
364	637,15	$1,9594 \cdot 10^7$	0,0019861	0,006209	1807,2	2438,1	630,9	3,9856	4,9758	0,9902
365	638,15	$1,9930 \cdot 10^7$	0,002015	0,006013	1819,5	2424,2	604,7	4,0041	4,9517	0,9476
366	639,15	$2,0069 \cdot 10^7$	0,002047	0,005815	1832,6	2409,3	576,7	4,0238	4,9262	0,9024
367	640,15	$2,0311 \cdot 10^7$	0,002084	0,005612	1846,6	2393,4	546,8	4,0449	4,8992	0,8543
368	641,15	$2,0555 \cdot 10^7$	0,002125	0,005404	1861,6	2376,1	514,5	4,0676	4,8701	0,8025
369	642,15	$2,0803 \cdot 10^7$	0,002174	0,005187	1878,1	2357,1	479,0	4,0925	4,8384	0,7459
370	643,15	$2,1053 \cdot 10^7$	0,002231	0,004958	1896,2	2335,7	439,5	4,1198	4,8031	0,6833
371	644,15	$2,1306 \cdot 10^7$	0,002293	0,004710	1916,5	2310,7	394,2	4,1503	4,7624	0,6121
372	645,15	$2,1562 \cdot 10^7$	0,002392	0,004432	1912,0	2280,1	338,1	4,1891	4,7130	0,5239
373	646,15	$2,1821 \cdot 10^7$	0,002525	0,004090	1974,5	2238,3	263,8	4,2385	4,6467	0,4082
374	647,15	$2,2084 \cdot 10^7$	0,002834	0,003482	2039,2	2150,7	111,5	4,3374	4,5096	0,1722
374,116	647,266	$2,21145 \cdot 10^7$	0,003145	0,003145	2094,8	2094,8	0	4,4231	4,4231	0

Параметры критического состояния:

Давление $2,2115 \cdot 10^7$ Па
Температура $374,12^\circ\text{C}$
Удельный объем .

Приложение 2

Министерство науки и высшего образования Российской Федерации
Федеральное государственное автономное образовательное учреждение
высшего образования
«СЕВЕРО-КАВКАЗСКИЙ ФЕДЕРАЛЬНЫЙ УНИВЕРСИТЕТ»
Пятигорский институт (филиал) СКФУ

КАФЕДРА ФИЗИКИ, ЭЛЕКТРОТЕХНИКИ И ЭЛЕКТРОЭНЕРГЕТИКИ

КУРСОВАЯ РАБОТА

по дисциплине
«Общая энергетика»
на тему:
«Расчет тепловой схемы энергоблока ТЭС»

Выполнил:

Иванов Иван Иванович
студент 2 курса
группы П-ЭЭТ-б-о-201
направления подготовки 13.03.02
очной формы обучения

_____ (подпись)

Руководитель работы:

Елисеева А.А.,
старший преподаватель кафедры ФЭиЭ
(ФИО, должность, кафедра)

Работа допущена к защите

_____ (подпись руководителя)

_____ (дата)

Работа выполнена и
защищена с оценкой

Дата защиты

Члены комиссии:

_____ (должность)

_____ (подпись)

_____ (ФИО)

_____ (должность)

_____ (подпись)

_____ (ФИО)

**ДОКУМЕНТ ПОДПИСАН
ЭЛЕКТРОННОЙ ПОДПИСЬЮ**

Сертификат: 12000002A633E3D113AD425FB50002000002A6

Владелец: Шебзухова Татьяна Александровна

Пятигорск, 2022

Действителен: с 20.08.2021 по 20.08.2022

МИНИСТЕРСТВО НАУКИ И ВЫСШЕГО ОБРАЗОВАНИЯ РОССИЙСКОЙ ФЕДЕРАЦИИ
ФЕДЕРАЛЬНОЕ ГОСУДАРСТВЕННОЕ АВТОНОМНОЕ ОБРАЗОВАТЕЛЬНОЕ УЧРЕЖДЕ-
НИЕ ВЫСШЕГО ОБРАЗОВАНИЯ
«СЕВЕРО-КАВКАЗСКИЙ ФЕДЕРАЛЬНЫЙ УНИВЕРСИТЕТ»

Пятигорский институт (филиал) СКФУ

Методические указания

по организации самостоятельной работы обучающихся
по дисциплине «ОБЩАЯ ЭНЕРГЕТИКА»
для студентов направления подготовки
13.03.02 Электроэнергетика и электротехника

ДОКУМЕНТ ПОДПИСАН
ЭЛЕКТРОННОЙ ПОДПИСЬЮ

Сертификат: 12000002A633E3D113AD425FB50002000002A6

Владелец: Шебзухова Татьяна Александровна

Действителен: с 20.08.2021 по 20.08.2022

Содержание

Введение

- 1 Общая характеристика самостоятельной работы обучающегося при изучении дисциплины «Общая энергетика»
- 2 План-график выполнения самостоятельной работы
- 3 Контрольные точки и виды отчетности по ним
- 4 Методические рекомендации по изучению теоретического материала
- 5 Методические указания по выполнению курсовой работы
- 6 Учебно-методическое и информационное обеспечение дисциплины

ДОКУМЕНТ ПОДПИСАН
ЭЛЕКТРОННОЙ ПОДПИСЬЮ

Сертификат: 12000002A633E3D113AD425FB50002000002A6

Владелец: Шебзухова Татьяна Александровна

Действителен: с 20.08.2021 по 20.08.2022

Введение

Самостоятельная работа – планируемая учебная, учебно-исследовательская, научно-исследовательская работа студентов, выполняемая во внеаудиторное (аудиторное) время по заданию и при методическом руководстве преподавателя, но без его непосредственного участия (при частичном непосредственном участии преподавателя, оставляющем ведущую роль за работой студентов).

Самостоятельная работа студентов в ВУЗе является важным видом учебной и научной деятельности студента.

Ведущая цель организации и осуществления СРС должна совпадать с целью обучения студента – подготовкой бакалавра с высшим образованием. При организации СРС важным и необходимым условием становится формирование умения самостоятельной работы для приобретения знаний, навыков и возможности организации учебной и научной деятельности.

Целью самостоятельной работы студентов является овладение фундаментальными знаниями, профессиональными умениями и навыками деятельности по профилю, опытом творческой, исследовательской деятельности. Самостоятельная работа студентов способствует развитию самостоятельности, ответственности и организованности, творческого подхода к решению проблем учебного и профессионального уровня.

**ДОКУМЕНТ ПОДПИСАН
ЭЛЕКТРОННОЙ ПОДПИСЬЮ**

Сертификат: 12000002A633E3D113AD425FB50002000002A6

Владелец: Шебзухова Татьяна Александровна

Действителен: с 20.08.2021 по 20.08.2022

Общая характеристика самостоятельной работы обучающегося при изучении дисциплины «Общая энергетика»

Самостоятельная работа - планируемая учебная, учебно-исследовательская, научно-исследовательская работа студентов, выполняемая во внеаудиторное (аудиторное) время по заданию и при методическом руководстве преподавателя, но без его непосредственного участия (при частичном непосредственном участии преподавателя, оставляющем ведущую роль за работой студентов).

Самостоятельная работа студентов в ВУЗе является важным видом учебной и научной деятельности студента. Самостоятельная работа студентов играет значительную роль в рейтинговой технологии обучения. В связи с этим, обучение в ВУЗе включает в себя две, практически одинаковые по объему и взаимовлиянию части – процесса обучения и процесса самообучения. Поэтому СРС должна стать эффективной и целенаправленной работой студента.

К современному специалисту общество предъявляет достаточно широкий перечень требований, среди которых немаловажное значение имеет наличие у выпускников определенных способностей и умения самостоятельно добывать знания из различных источников, систематизировать полученную информацию, давать оценку конкретной финансовой ситуации. Формирование такого умения происходит в течение всего периода обучения через участие студентов в практических занятиях, выполнение контрольных заданий и тестов, написание курсовых и выпускных квалификационных работ. При этом самостоятельная работа студентов играет решающую роль в ходе всего учебного процесса.

Ведущая цель организации и осуществления СРС должна совпадать с целью обучения студента – подготовкой специалиста и бакалавра с высшим образованием. При организации СРС важным и необходимым условием становится формирование умения самостоятельной работы для приобретения знаний, навыков и возможности организации учебной и научной деятельности.

Формы самостоятельной работы студентов разнообразны. В соответствии с рабочей программой дисциплины предусмотрены следующие виды самостоятельной работы студента:

- самостоятельное изучение литературы;
- самостоятельное решение задач;

**ДОКУМЕНТ ПОДПИСАН
ЭЛЕКТРОННОЙ ПОДПИСЬЮ**

Сертификат: 12000002A633E3D113AD425FB50002000002A6
Владелец: Шебзухова Татьяна Александровна

Цель самостоятельного изучения литературы – самостоятельное овладение знаниями, опытом исследовательской деятельности.
Действителен: с 20.08.2021 по 20.08.2022

Задачами самостоятельного изучения литературы являются:

- углубление и расширение теоретических знаний;
- формирование умений использовать нормативную, правовую, справочную документацию и специальную литературу;
- развитие познавательных способностей и активности студентов.

Цель самостоятельного решения задач - овладение профессиональными умениями и навыками деятельности по профилю будущей деятельности.

Задачами самостоятельного решения задач являются:

- систематизация и закрепление полученных теоретических знаний и практических умений студентов;
- формирование самостоятельности мышления, способностей к саморазвитию, самосовершенствованию и самореализации;
- развитие исследовательских умений.

Целью самостоятельного выполнения расчетно-графической работы по дисциплине является овладение фундаментальными знаниями, профессиональными умениями и навыками деятельности по профилю, опытом творческой, исследовательской деятельности.

Задачами данного вида самостоятельной работы студента являются:

- систематизация и закрепление полученных теоретических знаний и практических умений студентов;
- углубление и расширение теоретических знаний;
- формирование умений использовать нормативную, правовую, справочную документацию и специальную литературу;
- развитие познавательных способностей и активности студентов: творческой инициативы, самостоятельности, ответственности и организованности;
- формирование самостоятельности мышления, способностей к саморазвитию, самосовершенствованию и самореализации;
- развитие исследовательских умений;
- использование материала, собранного и полученного в ходе самостоятельных занятий на семинарах, на практических и лабораторных занятиях, при написании курсовой работы.

ДОКУМЕНТ ПОДПИСАН
ЭЛЕКТРОННОЙ ПОДПИСЬЮ

Сертификат: 12000002A633E3D113AD425FB50002000002A6

Владелец: Шебзухова Татьяна Александровна

Действителен: с 20.08.2021 по 20.08.2022

В результате освоения дисциплины формируются следующий перечень планируемых результатов обучения по дисциплине, соотнесённых с планируемыми результатами освоения образовательной программы:

Код, формулировка компетенции	Код, формулировка индикатора	Планируемые результаты обучения по дисциплине (модулю), характеризующие этапы формирования компетенций, индикаторов
ПК-1 Способен участвовать в проектировании систем электроснабжения	ИД-5 ПК-1 Демонстрирует понимание взаимосвязи задач проектирования и эксплуатации систем электроснабжения	Знает основные виды энергетических ресурсов, способы преобразования их в электрическую и тепловую энергию; типы электростанций, их конструкции и основные агрегаты.
	ИД-6 ПК-1 Способен охарактеризовать электротехническое оборудование (типы, функциональное назначение) электроэнергетических систем	Умеет анализировать и оценивать достоинства и недостатки различных электростанций, систем отопления и горячего водоснабжения. Владеет навыками расчета основных параметров топлива; навыками расчета теплообменных процессов.

ДОКУМЕНТ ПОДПИСАН
ЭЛЕКТРОННОЙ ПОДПИСЬЮ

Сертификат: 12000002A633E3D113AD425FB50002000002A6

Владелец: Шебзухова Татьяна Александровна

Действителен: с 20.08.2021 по 20.08.2022

План-график выполнения самостоятельной работы

Коды реализуемых компетенций, индикатора(ов)	Вид деятельности студентов	Средства и технологии оценки	Объем часов, в том числе		
			CPC	Контактная работа с преподавателем	Всего
4 семестр					
ПК-1 ИД-5 _{ПК-1} ИД-6 _{ПК-1}	Самостоятельное изучение литературы по темам №1-9	Собеседование	20,655	2,295	22,95
	Подготовка к лекциям	Собеседование	1,215	0,135	1,35
	Подготовка к практическим занятиям	Письменный отчет о решении типовых, разноуровневых задач	2,43	0,27	2,7
	Выполнение курсовой работы	Презентация работы	24,3	2,7	27
Итого за 4 семестр:			48,6	5,4	54
Итого:			48,6	5,4	54

ДОКУМЕНТ ПОДПИСАН
ЭЛЕКТРОННОЙ ПОДПИСЬЮ

Сертификат: 12000002A633E3D113AD425FB50002000002A6

Владелец: Шебзухова Татьяна Александровна

Действителен: с 20.08.2021 по 20.08.2022

Контрольные точки и виды отчетности по ним

№ п/п	Вид деятельности студентов	Сроки выполнения	Количество баллов
4 семестр			
1.	Практическое занятие № 2	6 неделя	25
2.	Практическое занятие № 5	10 неделя	15
3.	Практическое занятие № 8	16 неделя	15
	Итого за 4 семестр		55
	Итого		55

Максимально возможный балл за весь текущий контроль Максимально возможный балл за весь текущий контроль устанавливается равным 55. Текущее контрольное мероприятие считается сданным, если студент получил за него не менее 60% от установленного для этого контроля максимального балла. Рейтинговый балл, выставляемый студенту за текущее контрольное мероприятие, сданное студентом в установленные графиком контрольных мероприятий сроки, определяется следующим образом:

Уровень выполнения контрольного задания	Рейтинговый балл (в % от максимального балла за контрольное задание)
Отличный	100
Хороший	80
Удовлетворительный	60
Неудовлетворительный	0

**ДОКУМЕНТ ПОДПИСАН
ЭЛЕКТРОННОЙ ПОДПИСЬЮ**

Сертификат: 12000002A633E3D113AD425FB50002000002A6

Владелец: Шебзухова Татьяна Александровна

Действителен: с 20.08.2021 по 20.08.2022

Методические рекомендации по изучению теоретического материала

Самостоятельная работа студента начинается с внимательного ознакомления с содержанием учебного курса.

Изучение каждой темы следует начинать с внимательного ознакомления с набором вопросов. Они ориентируют студента, показывают, что он должен знать по данной теме. Вопросы темы как бы накладываются на соответствующую главу избранного учебника или учебного пособия. В итоге должно быть ясным, какие вопросы темы учебного курса и с какой глубиной раскрыты в конкретном учебном материале, а какие вообще опущены. Требуется творческое отношение и к самому содержанию дисциплины.

Вопросы, составляющие ее содержание, обладают разной степенью важности. Есть вопросы, выполняющие функцию логической связки содержания темы и всего курса, имеются вопросы описательного или разъяснительного характера, а также исторического экскурса в область изучаемой дисциплины. Все эти вопросы не составляют сути понятийного, концептуального содержания темы, но необходимы для целостного восприятия изучаемых проблем.

Изучаемая дисциплина имеет свой категориально-понятийный аппарат. Научные понятия — это та база, на которой строится каждая наука. Понятия — узловые, опорные пункты как научного, так и учебного познания, логические ступени движения в учебе от простого к сложному, от явления к сущности. Без ясного понимания понятий учеба крайне затрудняется, а содержание приобретенных знаний становится тусклым, расплывчатым.

Студент должен понимать, что самостоятельное овладение знаниями является главным, определяющим. Высшая школа создает для этого необходимые условия, помогает будущему высококвалифицированному специалисту овладеть технологией самостоятельного производства знаний.

В самостоятельной работе студентам приходится использовать литературу различных видов: первоисточники, монографии, научные сборники, хрестоматии, учебники, учебные пособия, журналы и др. Изучение курса предполагает знакомство студентов с большим объемом научной и учебной литературы, что, в свою очередь, порождает необходимость выработки у них рационально-критического подхода к изучаемым источникам.

Чтобы не «утонуть» в огромном объеме рекомендованных ему для изучения источников, студент, прежде всего, должен научиться правильно их читать. Правильное чтение

рекомендованных источников предполагает следование нескольким несложным, но весьма полезным правилам:

ДОКУМЕНТ ПОДПИСАН
ЭЛЕКТРОННОЙ ПОДПИСЬЮ
Сертификат: 12000002A633E3D113AD425FB50002000002A6
Владелец: Шебзухова Татьяна Александровна

Действителен: с 20.08.2021 по 20.08.2022

Предварительный просмотр книги включает ознакомление с титульным листом книги, аннотацией, предисловием, оглавлением. При ознакомлении с оглавлением необходимо выделить разделы, главы, параграфы, представляющие для вас интерес, бегло их просмотреть, найти места, относящиеся к теме (абзацы, страницы, параграфы), и познакомиться с ними в общих чертах.

Научные издания сопровождаются различными вспомогательными материалами — научным аппаратом, поэтому важно знать, из каких основных элементов он состоит, каковы его функции.

Знакомство с книгой лучше всего начинать с изучения аннотации — краткой характеристики книги, раскрывающей ее содержание, идейную, тематическую и жанровую направленность, сведения об авторе, назначение и другие особенности. Аннотация помогает составить предварительное мнение о книге.

Глубже понять содержание книги позволяют вступительная статья, в которой дается оценка содержания книги, затрагиваемой в ней проблематики, содержится информация о жизненной и творческой биографии автора, высказываются полемические замечания, разъясняются отдельные положения книги, даются комментарии и т.д. Вот почему знакомство с вступительной статьей представляется очень важным: оно помогает студенту сориентироваться в тексте работы, обратить внимание на ее наиболее ценные и важные разделы.

Той же цели содействует знакомство с оглавлением, предисловием, послесловием. Весьма полезными элементами научного аппарата являются сноски, комментарии, таблицы, графики, списки литературы. Они не только иллюстрируют отдельные положения книги или статьи, но и сами по себе являются дополнительным источником информации для читателя.

Если читателя заинтересовала какая-то высказанная автором мысль, не нашедшая подробного освещения в данном источнике, он может обратиться к тексту источника, упоминаемого в сноске, либо к источнику, который он может найти в списке литературы, рекомендованной автором для самостоятельного изучения.

Существует несколько форм ведения записей:

— план (простой и развернутый) — наиболее краткая форма записи прочитанного, представляющая собой перечень вопросов, рассматриваемых в книге или статье. Развернутый план представляет собой более подробную запись прочитанного, с детализацией отдельных положений и выводов, с выпиской цитат, статистических данных и т.д. Развернутый

план — документальный помощник при выступлении с докладом на конкретную тему на семинаре, конференции.

Сертификат: 12000002A633E3D113AD425FB50002000002A6
Владелец: Шебзухова Татьяна Александровна

Действителен: с 20.08.2021 по 20.08.2022

— тезисы — кратко сформулированные положения, основные положения книги, статьи. Как правило, тезисы составляются после предварительного знакомства с текстом источника, при его повторном прочтении. Они помогают запомнить и систематизировать информацию.

Составление конспектов

Большую роль в усвоении и повторении пройденного материала играет хороший конспект, содержащий основные идеи прочитанного в учебнике и услышанного в лекции. Конспект — это, по существу, набросок, развернутый план связного рассказа по основным вопросам темы.

В какой-то мере конспект рассчитан (в зависимости от индивидуальных особенностей студента) не только на интеллектуальную и эмоциональную, но и на зрительную память, причем текст конспекта нередко ассоциируется еще и с текстом учебника или записью лекции. Поэтому легче запоминается содержание конспектов, написанных разборчиво, с подчеркиванием или выделением разрядкой ключевых слов и фраз.

Самостоятельно изученные темы представляются преподавателю в форме конспекта, по которому происходит собеседование. Теоретические темы курса (отдельные вопросы), выносимые на самостоятельное изучение, представлены ниже.

ДОКУМЕНТ ПОДПИСАН
ЭЛЕКТРОННОЙ ПОДПИСЬЮ

Сертификат: 12000002A633E3D113AD425FB50002000002A6

Владелец: Шебзухова Татьяна Александровна

Действителен: с 20.08.2021 по 20.08.2022

Методические указания по выполнению курсовой работы

Курсовая работа — это самостоятельное исследование студентом определенной проблемы, комплекса взаимосвязанных вопросов, касающихся конкретной темы.

Выполнение курсовой работы начинается с получения варианта задания и темы.

Затем студент приходит на первую консультацию к руководителю, которая предусматривает:

- обсуждение цели и задач работы, основных моментов проекта;
- консультирование по вопросам подбора литературы;
- составление предварительного плана;
- составление графика выполнения курсового проекта.

Следующим этапом является работа с литературой. Необходимая литература подбирается студентом самостоятельно.

После подбора литературы целесообразно сделать рабочий вариант плана работы. В нем нужно выделить основные вопросы темы и параграфы, раскрывающие их содержание.

Составленный список литературы и предварительный вариант плана уточняются, согласуются на очередной консультации с руководителем.

Затем начинается следующий этап работы - изучение литературы. Только внимательно читая и конспектируя литературу, можно разобраться в основных вопросах темы и подготовиться к самостоятельному (авторскому) изложению содержания курсового проекта.

Систематизация и анализ изученной литературы позволяют студенту написать первую (теоретическую) часть.

Рабочий вариант текста курсовой работы и графический материал предоставляется руководителю на проверку. На основе рабочего варианта текста руководитель вместе со студентом обсуждает возможности доработки текста, его оформление.

После доработки курсовая работа сдается на кафедру для ее оценивания руководителем.

Защита курсовой работы студентов проходит в сроки, установленные графиком учебного процесса.

Основные этапы работы и требования к оформлению и защите отражены в методических указаниях по выполнению курсового проекта.

**ДОКУМЕНТ ПОДПИСАН
ЭЛЕКТРОННОЙ ПОДПИСЬЮ**

Сертификат: 12000002A633E3D113AD425FB50002000002A6

Владелец: Шебзухова Татьяна Александровна

Действителен: с 20.08.2021 по 20.08.2022

Учебно-методическое и информационное обеспечение дисциплины

Перечень основной и дополнительной литературы, необходимой для освоения дисциплины

Перечень основной литературы:

1. Барочкин, Е. В. Общая энергетика : учебное пособие / Е. В. Барочкин, М. Ю. Зорин, А. Е. Барочкин. — 3-е изд. — Москва, Вологда : Инфра-Инженерия, 2021. — 316 с. — ISBN 978-5-9729-0759-5. — Текст : электронный // Цифровой образовательный ресурс IPR SMART : [сайт]. — URL: <https://www.iprbookshop.ru/114940.html>
2. Валеев, И. М. Общая электроэнергетика [Электронный ресурс]: учебное пособие / И. М. Валеев, В. Г. Макаров. — Электрон. текстовые данные. — Казань : Казанский национальный исследовательский технологический университет, 2017. — 220 с. Режим доступа: <http://www.iprbookshop.ru/79339.html>
3. Лебедев, В. А. Теплоэнергетика [Электронный ресурс]: учебник / В. А. Лебедев. — Электрон. текстовые данные. — СПб. : Санкт-Петербургский горный университет, 2017. — 371 с. Режим доступа: <http://www.iprbookshop.ru/78140.html>

Перечень дополнительной литературы:

1. Общая энергетика [Электронный ресурс]: учебник: в 2 кн. / В.П. Горелов, С.В. Горелов, В.С. Горелов и др. ; под ред. В.П. Горелова, Е.В. Ивановой. - Москва ; Берлин : Директ-Медиа, 2016. - Кн. 1. Альтернативные источники энергии. - 434 с. Режим доступа: <http://biblioclub.ru/index.php?page=book&id=447693>
2. Вобликова, Т.В. Процессы и аппараты пищевых производств [Электронный ресурс]: учебное пособие / Т.В. Вобликова, С.Н. Шлыков, А.В. Пермяков; ФГБОУ ВПО Ставропольский государственный аграрный университет. - Ставрополь : Агрус, 2013. - 212 с. Режим доступа: <http://biblioclub.ru/index.php?page=book&id=277522>
3. Быстрицкий, Г. Ф. Общая энергетика (производство тепловой и электрической энергии) : [учебник] / Г.Ф. Быстрицкий, Г.Г. Гасангаджиев, В.С. Кожиченков. - 2-е изд., стер. - М. : КНОРУС, 2014. - 408 с. - (Бакалавриат). - На учебнике гриф: Доп.УМО. - Библиограф.: с. 403-404. - ISBN 978-5-406-03655-6

**ДОКУМЕНТ ПОДПИСАН
ЭЛЕКТРОННОЙ ПОДПИСЬЮ**

Сертификат: 12000002A633E3D113AD425FB50002000002A6

Владелец: Шебзухова Татьяна Александровна

Действителен: с 20.08.2021 по 20.08.2022

Перечень учебно-методического обеспечения самостоятельной работы обучающихся по дисциплине

1. Методические рекомендации для подготовки к практическим занятиям по дисциплине «Общая энергетика».
2. Методические рекомендации для выполнения курсовой работы по дисциплине «Общая энергетика».
2. Методические рекомендации по организации самостоятельной работы студентов по дисциплине «Общая энергетика».

Перечень ресурсов информационно-телекоммуникационной сети Интернет, необходимых для освоения дисциплины

1. <http://www.biblioclub.ru> -ЭБС "Университетская библиотека онлайн"
2. <http://www.iprbookshop.ru/> - Электронно- библиотечная система IPRbooks

**ДОКУМЕНТ ПОДПИСАН
ЭЛЕКТРОННОЙ ПОДПИСЬЮ**

Сертификат: 12000002A633E3D113AD425FB50002000002A6

Владелец: Шебзухова Татьяна Александровна

Действителен: с 20.08.2021 по 20.08.2022