

ФЫЛЫМИ ЖЕТЕКШІНІҢ

ПІКІРІ

Дипломдегүй жоба

(жұмыс түрінін атауы)

Жойшібеков

Алсен Сарсенғұл

(білім алушының аты-жөні)

58075200

- Инженерлік жүйелор және тәсілдер.
(мамандық атауы және шифр)

Тақырып:

Жұр-Сұлтан ұласындағы түрлім үй кешенінің
казандықтауды

Дипломдегүй жобада Жұр-Сұлтан ұласындағы түрлім
үй кешенінің автотрансауда қазандығы жөбеланылам. Соңдай-ау,
түрлім үй кешенін толымен табдоду мауда толы түрліліктер
есептелең жолу жүргелескөрі алғында қазандық таңдалады.
Корынтындағы жөле, жолниң оғын тәсілемету, истеме сүйен
жактуу түйесері есептелеіді. Ерте есептелеудің ресурсы
отаршыл, құралыс - қонграт түрлістардың табаланыл, түчиңс
параллеллері бойтанағында табдоду маудады.

Бұл дипломдегүй табада соңдай-ау, экономикалық есептей
тын же күліл мемника-экономикалық корем кіштүр көтілінген

Жойшібеков Алсен Сарсенғұл берілген тапсыннан сыйкес
түчиңсінің оз бетінде орынданған дипломдегүй таба табада
жакши техникалық деңгейде орналаскан толе оте түркін
баяздаған, ал студент Жойшібеков Алсен олан
58075200 "Инженерлік жүйелор және тәсілдер" мамандығы
бойтана мемника және технология дақылдары дипломдегүй табада

Фылыми жетекші

техн. зерт. жоба, ж.н.н.

«31» 05

2021 ж.

Жасалған Жасалған Жасалған

Жасалған Жасалған Жасалған

Протокол анализа Отчета подобия Научным руководителем

Заявляю, что я ознакомился(-ась) с Полным отчетом подобия, который был сгенерирован Системой выявления и предотвращения плагиата в отношении работы:

Автор: Тойшибеков Арсен

Название: Нұр-Сұлтан Әаласындағы тұрғын Әй кешенінің автономды Қазандықтары.docx

Координатор: Кулшым Алимова

Коэффициент подобия 1:5.9

Коэффициент подобия 2:2.3

Замена букв:14

Интервалы:0

Микропробелы:0

Белые знаки: 392

После анализа Отчета подобия констатирую следующее:

- обнаруженные в работе заимствования являются добросовестными и не обладают признаками плагиата. В связи с чем, признаю работу самостоятельной и допускаю ее к защите;
- обнаруженные в работе заимствования не обладают признаками плагиата, но их чрезмерное количество вызывает сомнения в отношении ценности работы по существу и отсутствием самостоятельности ее автора. В связи с чем, работа должна быть вновь отредактирована с целью ограничения заимствований;
- обнаруженные в работе заимствования являются недобросовестными и обладают признаками плагиата, или в ней содержатся преднамеренные искажения текста, указывающие на попытки скрытия недобросовестных заимствований. В связи с чем, не допускаю работу к защите.

Обоснование:

Дипломекінің проекті допущен қолданылған.

21.05.2021г.

Дата

Арсен

Подпись Научного руководителя

Протокол анализа Отчета подобия

заведующего кафедрой / начальника структурного подразделения

Заведующий кафедрой / начальник структурного подразделения заявляет, что ознакомился(-ась) с Полным отчетом подобия, который был сгенерирован Системой выявления и предотвращения плагиата в отношении работы:

Автор: Тойшибеков Арсен

Название: Нұр-Сұлтан қаласындағы түрғын үй кешенінің автономды қазандықтары.docx

Координатор: Куляш Алимова

Коэффициент подобия 1:5.9

Коэффициент подобия 2:2.3

Замена букв:14

Интервалы:0

Микропробелы:0

Белые знаки:392

После анализа отчета подобия заведующий кафедрой / начальник структурного подразделения констатирует следующее:

- обнаруженные в работе заимствования являются добросовестными и не обладают признаками плагиата. В связи с чем, работа признается самостоятельной и допускается к защите;
- обнаруженные в работе заимствования не обладают признаками плагиата, но их чрезмерное количество вызывает сомнения в отношении ценности работы по существу и отсутствием самостоятельности ее автора. В связи с чем, работа должна быть вновь отредактирована с целью ограничения заимствований;
- обнаруженные в работе заимствования являются недобросовестными и обладают признаками плагиата, или в ней содержатся преднамеренные искажения текста, указывающие на попытки скрытия недобросовестных заимствований. В связи с чем, работа не допускается к защите.

Обоснование:

Дипломное роботы выполнено самосто-
тейльно по компетенциям изложенным
добросовестный и допускается к
захисту

21.05.2021г.
Жилен

Дата

Подпись заведующего кафедрой /

начальника структурного подразделения

Окончательное решение в отношении допуска к защите, включая обоснование:

Дипломное проектирование впишется не
в поле, удали
заключение оценка фундаментации
Разрешить к защите.

25.05.2012.

Дата

Подпись заведующего кафедрой /

начальника структурного подразделения

ҚАЗАҚСТАН РЕСПУБЛИКАСЫ БІЛІМ ЖӘНЕ ҒЫЛЫМ МИНИСТРЛІГІ

Қ.И. Сәтбаев атындағы Қазақ ұлттық техникалық зерттеу университеті

Т.Қ. Бәсенов атындағы сәулет және құрылым институты

Инженерлік жүйелер және желілер кафедрасы

Тойшибеков Арсен Сарсенұлы

«Нұр-Сұлтан қаласындағы тұрғын үй кешенінің автономды қазандықтары»

Дипломдық жобаға
ТҮСІНІКТЕМЕЛІК ЖАЗБА

5B075200 – «Инженерлік жүйелер және желілер »

Алматы 2021

ҚАЗАҚСТАН РЕСПУБЛИКАСЫ БІЛІМ ЖӘНЕ ФЫЛЫМ МИНИСТРЛІГІ

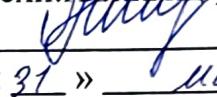
Қ.И. Сәтбаев атындағы Қазақ ұлттық техникалық зерттеу университеті

Т.Қ. Бәсенов атындағы Сәулет және құрылым институты

Инженерлік жүйелер және желілер кафедрасы

ҚОРҒАУҒА ЖІБЕРІЛДІ

ИЖ/е Ж кафедра менгерушісі
техн.ғыл. канд., ассоц. проф.

 К.Алимова
«31» май 2021 ж

Дипломдық жобага
ТҮСІНІКТЕМЕЛІК ЖАЗБА

Тақырыбы: «Нұр-Сұлтан қаласындағы тұрғын үй кешенінің автономды
қазандықтары»

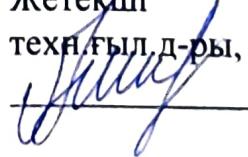
Мамандығы 5B075200 – «Инженерлік жүйелер және желілер »

Орындаған

Тойшибеков А.С.

Жетекші

техн.ғыл. д-ры, профессор

 Унаспеков Б.А.

Алматы 2021

ҚАЗАҚСТАН РЕСПУБЛИКАСЫ БІЛІМ ЖӘНЕ ҒЫЛЫМ МИНИСТРЛІГІ

Қ.И. Сәтбаев атындағы Қазак ұлттық техникалық зерттеу университеті

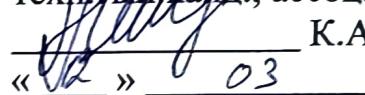
Т.Қ. Бәсенов атындағы Сәулет және құрылым институты

Инженерлік жүйелер және желілер кафедрасы

5B075200 – Инженерлік жүйелер және желілер

БЕКІТЕМІН

ИЖЖЕЖ кафедра менгерушісі
техн. канд., ассоц. проф.

 К.Алимова
«02 » 03 2021 ж.

**Дипломдық жоба орындаудаға
ТАПСЫРМА**

Білім алушы Тойшибеков Арсен Сарсенұлы

Такырыбы: «Нұр-Султан қаласындағы тұрғын үй кешенінің автономды қазандықтары»

Университет Ректорының 2020 жылғы «24 қараша №2131-б бұйрығымен бекітілген

Аяқталған жобаны тапсыру мерзімі 2021 жылғы «25» мамыр

Дипломдық жобаның (жұмыстың) бастапқы деректері:

Нысанның орналасқан орны: Нұр-Султан қаласы. Сарыарқа ауданы. Басықара батыр көшесі. Тұрғын үй кешені 5 қабатты. Тұрғын үй кешенінің формасы Г тәрізді салынған

Дипломдық жобада қарастырылатын мәселелер тізімі

a) Негізгі (технологиялық) бөлім

ә) Құрылым монтаждау жұмыстарының технологиясы

б) Жоба алдындағы талдау (экономика) бөлім.

Сызба материалдар тізімі (міндетті сызбалар дәл көрсетілуі тиіс)

а) елді мекеннің жобасы;

ә) ыстық сумен қамтуудың сұлбасы;

б) негізгі құрылғының принципиалды сұлбасы ;

в) қазандық құрылғысының 3d сұлбасы

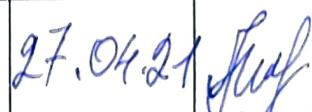
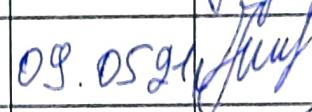
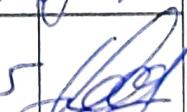
г) техникалық-экономикалық көрсеткіштер кестелері.

Ұсынылатын негізгі әдебиет б атаудан

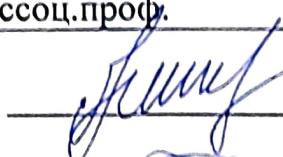
**Дипломдық жобаны дайындау
КЕСТЕСІ**

Бөлімдер атауы, қарастырылатын мәселелер тізімі	Жетекші мен кеңесшілерге көрсету мерзімдері	Ескерту
Негізгі (технологиялық) бөлім	16.03.21 ж.- 13.04.21 ж.	
Құрылым монтаждау жұмыстарының технологиясы	13.04.21 ж.- 27.04.21 ж.	
Жоба алдындағы талдау (экономика) бөлімі	27.04.21 ж.- 09.05.21 ж.	

Дипломдық жоба бөлімдерінің кеңесшілері мен норма бақылауышының аяқталған жобаға қойған қолтаңбалары

Бөлімдер атауы	Кеңесшілер, аты, әкесінің аты, тегі (ғылыми дәрежесі, атағы)	Кол қойылған күн	Қолы
Құрылым монтаждау жұмыстарының технологиясы	Б.А.Унаспеков техн.ғыл.канд., профессор	27.04.21	
Жоба алдындағы талдау (экономика) бөлімі	Б.А.Унаспеков техн.ғыл.канд., профессор	09.05.21	
Норма бақылау	А.Н.Хойшиев техн.ғыл.канд., ассоц.проф.	30. 05	

Жетекші



Унаспеков Б.А.

Тапсырманы орындауға алған білім алушы



Тойшибеков А.С.

“16” 03 2021 ж.

АНДАТПА

Дипломдық жобада тұрғын үй кешенін бөлек тұрғызылған қазандық құрылғыларымен орнату. Экономикалық тұрғыда тиімді тұрғын үй кешенін жылумен қамтамасыз ету.

Жылу желілерінің гидравликалық есептеулері жүргізілген. Жылу жүктемелері жылытуға, желдетуге және ыстық сүмен қамтуға жүргізілген.

Қазандықтың сенімді жұмыс жасаудың қазандық жабтықтары таңдалған.

Жылу жүктемелері анықталғанна кейін Термотехник TT 100 су қыздыруши қазандығы, жылуөнімділігі 1,5 МВт, WM-G 20/2-A типті газды горелкасымен орнату қарастырылды.

АННОТАЦИЯ

В дипломном проекте предусмотрено установка отдельно стоящего котельного оборудования в жилой комплекс. Теплоснабжение экономически выгодного жилого комплекса.

Проведены гидравлические расчеты тепловых сетей. Тепловые нагрузки производились на отопление, вентиляцию и горячее водоснабжение.

Для надежной работы котла выбраны котельные оборудование.

После определения тепловых нагрузок предусмотрена установка водогрейного котла Термотехник TT 100, теплопроизводительностью 1,5 МВт, с газовой горелкой типа WM-G 20/2-A.

ABSTRACT

The diploma project provides for the installation of free-standing boiler equipment in a residential complex. Heat supply of an economically profitable residential complex.

Hydraulic calculations of heat networks were carried out. Heat loads were applied to heating, ventilation, and hot water supply.

For reliable operation of the boiler, boiler equipment is selected.

After determining the thermal loads, it is planned to install a Thermotechnik TT 100 hot water boiler with a heating capacity of 1.5 MW, with a gas burner of the WM-G 20/2-A type.

МАЗМУНЫ

КІРІСНЕ	7
1 Негізгі болім	8
1.1 Жылу ағымдарын есептеу	8
1.2 Негізгі құрылғыны тандау	11
1.3 Термотехник ТТ-100 казандығының жылулық есебі	13
1.4 Жылу желілерінің гидравликалық есебі	16
1.5 Сорап жабдықтарын тандау	19
1.6 Химиялық су тазарту жүйесін есептеу	21
2 Құрылыш монтаждау жұмыстарының технологиясы	23
3 Экономика	26
ҚОРЫТЫНДЫ	28
ПАЙДАЛАНЫЛҒАН ӘДЕБИЕТТЕР ТІЗІМІ	29

KIPIСПЕ

Қалалар мен үлкен аймақтардағы ғимараттар мен үй кешендері орталықтандырылған жылумен қамтамасыздандырылған. Осы жылу оларға жылу желісінен жылу электр орталығы (ЖЭО) немесе аудандық қазандықтар (АҚ) арқылы келеді.

Ал жылу желісі жетпей қалған тұрғын аудандарда автономды жылумен қамтасыз ету қарастырылған. Автономды жылу дегеніміз, тұрғын үйлерді жылумен қамтамасыз ету үшін қажет жеке жылу көзі деп те айтуға болады. Осы автономды қазандықта өнімделетін жылу жылытуға, желдетуге және ыстық сумен қамтамасыз ету үшін тұтынушыларға жіберіледі.

Автономды жылумен қамту және орталықтандырылған жылумен қамтудың негізгі міндеттерін бір деп айтуға болады. Екеуіде жылу энергиясын өнімдейді. Бірақ автономды жылудың қуаттылығы орталықтандырылғанға қарағанда аз болады. Қуаттылығы аз болғанына қарамастан, оның да көптеген артықшылықтары бар:

- құрылым мерзімдерін едәуір қысқарту;
- өзіндік құнды тәмендетуге мүмкіндік беретін күрделі шығындарды азайту берілетін жылу энергиясын бірнеше есе;
- жылу шығынын азайту және тасымалдау кезінде ағып кетуді болдырмау сыртқы жылу желілеріне (олардың болмауына байланысты);
- жылу трассаларын жөндеуге және пайдалануға арналған шығындарды жою;
- тұтін құбырын салу шығындарын азайту;
- тәуелсіз жылумен жабдықтау және жергілікті реттеу мүмкіндігі жылу жүктемесінің

Автономды жылумен жабдықтау жүйесінің өтелу мерзімі 3-5 есе орталықтандырылған жылу желілерінен жылумен жабдықтауға қарағанда аз.

1 Негізгі бөлім

1.1 Жылу ағымдарын есептеу

Басықара батыр тұрғын үй кешені

Басықара батыр тұрғын үй кешенін автономды қазандықпен орнату.

Тұрғын үй кешені 5 қабатты

Тұрғын үй кешенінің формасы Г тәрізді салынған

Автономды қазандықтың негізгі қызметі аудандық қазандықіндей, яғни жылумен қамтамасыз ету. Жылумен қамтамасыз ету үшін бізге келесі мәліметтер қажет:

Қала: Нұр-Сұлтан

Ең суық бескүндіктегі сыртқы ауаның есепті температурасы: минус 31,2

°C

Жылумен қамту жүйесі: жабық

Жылу көзі: автономды қазандық

Жылыту жүйесіндегі жылу беретін құбырдың есепті температурасы: 115

°C

Жылыту жүйесіндегі қайтатын құбырдың есепті температурасы: 70 °C

Бір адам үшін аудан нормасы: 18 м²/адам

Тұрғын үй кешенін жылумен қамтамасыз ету үшін жылыту, желдету және ыстық сүмен қамтамасыз ету үшін қажет жылу ағымдарын анықтаймыз.

1) Мекен ғимараттарының салынған жалпы ауданы (A), кварталда тұратын адамдар саны (m) және бір тұрын үшін аудан нормасына (f) көбейтіліп табылады.

$$A = m \cdot f , \quad (1)$$

$$A = 500 \text{адам} \cdot 18 \text{м}^2/\text{адам} = 9000 \text{ м}^2$$

мұндағы m – адам саны;

f – бір үйде тұратын адам үшін қажет аудан нормасы

2) Тұрғылықты және қоғамдық ғимаратты немесе үйлердің максималды жылу ағымын анықтау үшіт керек формула:

$$Q'_0 = q_0 \cdot A \cdot (1 + K_1), \quad (2)$$

$$Q'_{жылыту} = 87 \text{Вт}/\text{м}^2 \cdot 9000 \text{ м}^2 \cdot (1 + 0,25) = 978 750 \text{ Вт}$$

мұндағы q_0 -тұрғын ғимараттарын немесе тұрғын үй кешендерін жылытуға үлкейтілген максималды жылу ағынының көрсеткіші, Вт/м², жаңа типті жоба ғимараттарының салынған жылына және тұрғын үйдің қабат санын

ескере отырып, сондай-ақ сыртқы ауаның есепті температурасына ($t'_0 =$ минус 31,2 °С) байланысты кабылданады, $q_0 = 87 \text{ Вт}/\text{м}^2$ (Кесте 1)

A – салынған гимарат ауданы, м^2

K_1 – қоғамдық немесе тұрғын үй кешеніндегі гимараттарды жылту үшін жылу ағымды есепке алатын коеффициент, кабылданады 0,25.

Кесте 1 - Тұрғын үйлердің 1 м^2 құрылыштық жалпы ауданын жылтуға максимальды жылу ағынының іріктелген көрсеткіштері, Вт

Тұрғын үйлер кабаттығы	Жылту жүйесін жобалауда сыртқы ауаның есепті температурасы (t'_0), °С										
	-5	-10	-15	-20	-25	-30	-35	-40	-45	-50	-55
1985 жылға дейін салынған											
1 - 2	147	153	160	194	201	218	222	225	230	242	257
3 - 4	90	97	103	11	119	128	137	140	152	160	164
5 және жоғары	65	69	73	75	82	88	92	96	103	109	116
1985 жылдан кейін салынған											
1 - 2	145	152	159	166	173	177	180	187	194	200	203
3 - 4	74	80	86	91	97	101	103	109	116	123	130
5 және жоғары	65	67	70	73	81	87	87	95	100	102	108

3) Қоғамдық гимараттарды жедету үшін максимальды жылу ағымы келесідей табылады.

$$Q'_v = K_1 \cdot K_2 \cdot q_0 \cdot A, \quad (3)$$

$$Q'_{\text{жедету}} = 0,25 \cdot 0,6 \cdot 87 \text{ Вт}/\text{м}^2 \cdot 9000 \text{ м}^2 = 117\ 450 \text{ Вт}$$

4) Тұрғын және қоғамдық гимараттарды ыстық сумен қамтуға орташа жылу ағымы тәмендегідей

$$Q_{\text{ыстық}} = q_h \cdot m, \quad (4)$$

$$Q_{\text{ыстық}} = 376 \text{ Вт}/\text{адам} \cdot 500 \text{ адам} = 188\ 000 \text{ Вт}$$

мұндағы q_h – тұрғын үйлердің бір адамға қажетті ыстық су жүйесінің жылу ағынының орташа іріктелген көрсеткіші, Вт. Қаланың орналасуына байланысты, тұрғын үйлерде тәуліктे 1 адамға берілетін ыстық су мөшері $z=105$ л болғандықтан, бір адамға қажетті ыстық су жүйесінің жылу ағынының орташа іріктелген көрсеткіші $q_h = 376 \text{ Вт}/\text{адам}$ қабылданады (кесте-1.2).

Кесте 2 - Ыстық сүмен қамтуға орташа жылу ағынының іріктелген көрсеткіштері

Жылыту мерзімінде ыстық сүмен қамтуда судың $t_h=55^{\circ}\text{C}$ және тәулік бойы нормасы, л	Фимаратта тұратын 1 адамға, Вт		
	орталықтанды- рылған ыстық сүмен қамтылған	орталықтанды- рылған ыстық сүмен қамтылған қоғамдық фимараттардың тұтынуын ескере	жергілікті ыстық сүмен қамтылмаған қоғамдық фимараттардың тұтынуын ескере
85	247	320	73
90	259	332	73
105	305	376	73
115	334	407	73

5) Ыстық сүмен қамту жүйесінде, суқыздырығыштарға қосу тәсілі келесі формула арқылы анықталады:

Ыстық сүмен қамтуға және жылумен қамтуға қажетті жылу ағымдарының қатынасы бойынша, егер

$$\frac{Q_{ыстық\ сү}}{Q'_{жылыту}} \geq 1, \quad (5)$$

$$\frac{Q_{ыстық\ сү}}{Q'_{жылыту}} \leq 0,2, \quad (6)$$

$$0,2 < \frac{Q_{ыстық\ сү}}{Q'_{жылыту}} < 1. \quad (7)$$

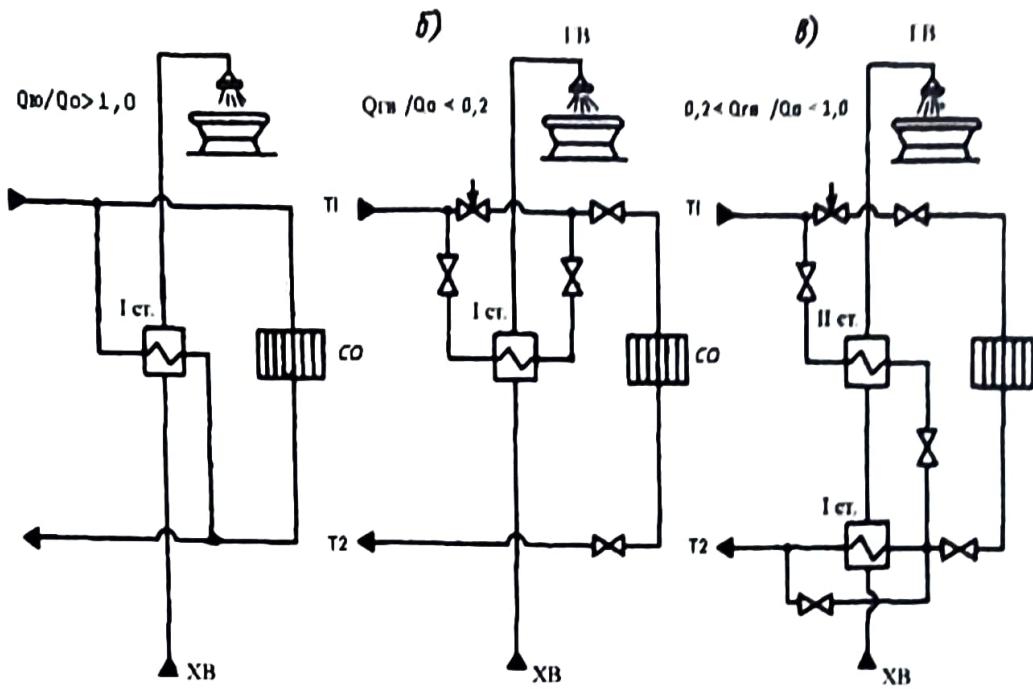
(5) болса, онда параллелді қосу сұлбасы таңдалады (сурет.а).

(6) бір сатылы қосу сұлбасы таңдалады (сурет б).

(7) аралас екі сатылы қосу сұлбасы таңдалады (сурет в).

$$\frac{Q_{ыстық\ сү}}{Q'_{жылыту}} = \frac{188\ 000 \text{ Вт}}{978\ 750 \text{ Вт'}}$$

Мұндағы $\frac{Q_{ыстық\ сү}}{Q'_{жылыту}} \leq 0,19$ бір сатылы қосу сұлбасын таңдаймыз.



Сурет 1 – ыстық сумен қамтуда суқыздырғыштарға қосу тәсілі.
 а) параллелді қосу сұлбасы. б) бір сатылы дәйекті қосу сұлбасы. в) аралас екі сатылы қосу сұлбасы.

6) Жинақтық есептік жылу ағыны

$$\sum Q = Q'_{жылыту} + Q'_{желдету} + Q_{ыст су} \quad (8)$$

$$\sum Q = 978\,750 + 117\,450 + 188\,000 = 1\,284\,200 \text{ Вт} \approx 1,3 \text{ МВ}$$

1.2 Негізгі құрылғыны таңдау

Бастапқы мәліметттер

Нұр – Сұлтан қаласы үшін климаттық мәліметтер КР КЖ 2.04-01-2017* қабылданды. Жылытуға есептеу үшін қажет сыртқы ауа температурасы $t'_0 =$ минус $31,2^{\circ}\text{C}$.

Есепті жылу ағымы 1,3 МВт.

Жылутасуыш біздерде су. Оның ішкі контурындағы температурасы $t_1 = 105^{\circ}\text{C}$, $t_2 = 80^{\circ}\text{C}$. Ал сыртқы контурында $t_1 = 90^{\circ}\text{C}$, $t_2 = 70^{\circ}\text{C}$. Жылужабдықтау схемасы жабық.

Жылытуға, желдетуге және ыстық сумен қамтасыз етуге қажет еспетеулер жүргізгеннен кейін құрылыш үй кешенін жылумен қамтамасыз ету үшін бір дана суқыздыруши қазандық орнату қарастырылады. Термотехник TT 100 су қыздыруши қазандығы, жылуоюмділігі 1,5 МВт, WM-G 20/2-А типті газды горелкасымен.

Кесте 3 - Термотехник TT 100 су қыздыруышы қазандығының техникалық көрсеткіштері

Атауы	Өлшем бірлігі	Көрсеткіштері
Номиналды жылуөнімділігі	МВТ	1,5
Минималды жылу жүктемесі	МВт	0,6
Отын		газ
Қазандықтан шығардағы максималды артық қысым	МПа	0,6
Қазандықтан шығардағы судың максималды температурасы	°C	115
Қазандыққа кірердегі судың минималды температурасы	°C	70
$\Delta t = 15^{\circ}\text{C}$ жылутасуышының шынының кезіндегі гидравликалық кедергі	кПа	8
Максималды қуаттылық кезіндегі газ жолындағы аэродинамикалық кедергі	кПа	0,26
Кететін газ температурасы	°C	220
Қазандықтың ПЭК	%	92
Қазандық ішіндегі су көлемі	м³	1,8
Топкадағы газ көлемі	м³	0,9
Қазандықтың биіктігі	мм	1768
Қазандық ұзындығы	мм	3015
Қазандық ені	мм	1540
Қазандықтың салмағы сусыз	кг	3313

Термотехник TT100 газды қазандығы үш қадамды газқұбырлы типте құастырылған. Жану камерасындағы құбырлармен оның сыртқы корпусы цилиндрлі формаға ие. Конвективті қыздыру беттері жану камерасының айналасында асимметриялы түрде орналасқан екінші және үшінші жүрісті түтін шығаратын құбырлардан пайда болады. Екінші жүрістің түтін түтіктерінің екі, үш қатарлы орналасуы жылу алмасудың жоғары қарқындылығын қамтамасыз етеді.

Қазандықтың алдыңғы қақпағы кез-келген бағытта орнатылған қыздырығышпен толығымен ашылуы мүмкін. Алдыңғы есік ашық болған кезде қазандыққа техникалық қызмет көрсету және тазалау кезінде жану камерасына және түтін мұржаларына ынғайлыш қол жеткізу қамтамасыз етіледі. Қақпақтың төменгі бөлігінде есікті жабу процесін жеңілдететін көмекші бағыттағыштар бар

1.3 Термотехник TT-100 қазандығының жылулық есебі

Газ құрамы: $\text{CH}_4 = 94\%$, $\text{C}_2\text{H}_6 = 3,7\%$, $\text{C}_3\text{H}_8 = 3,8\%$, $\text{C}_4\text{H}_{10} = 0,6\%$, $\text{C}_5\text{H}_{12} = 0,78\%$, $\text{N}_2 = 0,9\%$, $\text{CO}_2 = 0,4\%$

Отынның төменгі жаңу жылулығы: $Q^o = 8028 \text{ ккал}/\text{м}^3 = 33610 \text{ кДж}/\text{кг}$.

Газ тығыздығы: $p^o = 0,758 \text{ кг}/\text{м}^3$.

Қазандық өнімділігі: $Q_{\text{к}} = 1500 \text{ кВт}$.

Жылутасымалдығыштың температуrasesы: $t_1 = 115^\circ\text{C}$, $t_2 = 70^\circ\text{C}$.

Кететін газ температуrasesы: $t_{\text{кет}} = 220^\circ\text{C}$.

Суық ауа температуrasesы: $t_{\text{с ая}} = 20^\circ\text{C}$.

1.3.1 Жанған отын өнімдерінің көлемін есептеу

Теориялық отын көлемін табамыз

$$V^o = 0,04762 \cdot (2\text{CH}_4 + 3,5\text{C}_2\text{H}_6 + 5\text{C}_3\text{H}_8 + 4\text{C}_4\text{H}_{10} + 5\text{C}_5\text{H}_{12}). \quad (9)$$

Үш атомды газдардың теориялық көлемін табамыз

$$V_{RO_2}^o = 0,01 \cdot (\text{CO}_2 + \text{CH}_4 + 2\text{C}_2\text{H}_6 + 3\text{C}_3\text{H}_8 + 4\text{C}_4\text{H}_{10} + 5\text{C}_5\text{H}_{12}). \quad (10)$$

Су буының теориялық көлемін табамыз

$$V_{H_2O} = 0,01 \cdot (2\text{CH}_4 + 3\text{C}_2\text{H}_6 + 4\text{C}_3\text{H}_8 + 5\text{C}_4\text{H}_{10} + 6\text{C}_5\text{H}_{12}). \quad (11)$$

Екі атомды газдардың теориялық көлемін табамыз

$$V_{N_2}^o = 0,01N_2 + 0,79 \cdot \alpha \cdot V^o. \quad (12)$$

Су буының негізгі көлемін табамыз

$$V_{H_2O} = V_{H_2O}^o + 0,0161 \cdot (\alpha - 1) \cdot V^o. \quad (13)$$

Жылыту бетіндегі түтін газдарының негізгі көлемін табамыз

$$V_r = V_{H_2O} + V_{N_2}^o + V_{RO_2}^o + (\alpha - 1) \cdot V^o. \quad (14)$$

Мұндағы V^o - 1 м³ газды жагуға қажет ауаның теориялық көлемі.

V_r – қыздыру бетіндегі түтіннің негізгі көлемі

Су буының көлемдік үлесін табамыз

$$\gamma_{H_2O} = \frac{V_{H_2O}}{V_r} \quad (15)$$

Үшатомды газдардың көлемдік үлесін табамыз

$$\gamma_{RO_2} = \frac{V_{RO_2}}{V_r} \quad (16)$$

Қосынды үлестер

$$\gamma_{\Pi} = \gamma_{H_2O} + \gamma_{RO_2} \quad (17)$$

Кесте 4 - Табылған мәндерді кестеге енгіземіз

Шамалардың атауы	Белгісі	Өлшемі	Мәні
Артық ауа коэффициенті	α	-	1,15
Ауаның теориялық көлемі	V^o	m^3/m^3	10,8
Үшатомды газдардың теориялық көлемі	$V_{RO_2}^o$	m^3/m^3	1,09
Су буының теориялық көлемі	$V_{H_2O}^o$	m^3/m^3	2,2
Екіатомды газдардың теориялық көлемі	$V_{N_2}^o$	m^3/m^3	9,82
Су буының негізгі көлемі	V_{H_2O}	m^3/m^3	2,2
Жану өнімдерінің нақты көлемі	V_r	m^3/m^3	14,73
Жану өнімдеріндегі су буларының көлемдік үлесі	γ_{H_2O}	-	0,15
Жану өнімдеріндегі үш атомды газдардың көлемдік үлесі	γ_{RO_2}	-	0,07
Су буларының және үшатомды газдардың жиынтық үлесі	γ_{Π}	-	0,22

1.3.2 Қазандықтың жылу балансын есептеу

Бізге отын жылуды берілген

$$Q_p^p = Q_h^p \cdot \frac{\kappa_{Дж}}{hm^3} \quad (17)$$

$$Q_p^p = 33\,610 \cdot \frac{\kappa_{Дж}}{hm^3}$$

Шығатын газдардың температуrasesы: $t_{кет} = 220^{\circ}C$.

Шығатын газдардың энтальпиясы ($\alpha_{кет}$ үшін "энтальпия - температура" диаграммасынан - соңғы жылдыту беті үшін артық ауа коэффициенті, біздін жағдайда $\alpha_{кет} = \alpha_{кб}$)

$$I_{кет} = 4064 \cdot \frac{\kappa_{Дж}}{hm^3}$$

Суық ауа энтальпиясы:

$$I_{\text{с ая}} = \alpha_{\text{кет}} \cdot V_{\text{ая}}^0 \cdot (ct)_{\text{с ая}}, \frac{\text{кДж}}{\text{м}^3} \quad (18)$$

Мұндағы $V_{\text{ая}}^0 = 11,26 \frac{\text{м}^3}{\text{м}^3} - 1 \text{м}^3$ газды жағуға қажет ауаның теориялық көлемі.

$(ct)_{\text{с ая}} = 44,1 \frac{\text{кДж}}{\text{м}^3}$ - суық ауаның меншікті көлемді энтальпиясы.

$$I_{\text{с ая}} = 1,15 \cdot 11,26 \cdot 44,1 = 575 \frac{\text{кДж}}{\text{м}^3}$$

Кыздырғыштарда табиғи газды жағу кезінде көміртегі оксидінің нормасы 130 мг/м³ артық емес, сондықтан біз қабылдаймыз: $q_3 = 0$

Механикалық жанбаудан жылу жоғалу $q_4 = 0$ газ тәрізді отындар үшін Шығатын газдармен жылу шығынын формула бойынша анықтаймыз

$$q_2 = \frac{(I_{\text{кет}} - I_{\text{с ая}}) \cdot (100 - q_4)}{Q_p^0}, \quad (19)$$

$$q_2 = \frac{(4064 - 575) \cdot (100 - 0)}{33610} = 10,39 \%$$

Қоршаған ортаға жылу жоғалуды қабылдаймыз: $q_5 = 0,5 \%$

Шлактардың физикалық жылудымен жылу шығыны: $q_6 = 0 \%$ (газтәрізділер үшін отын).

Жылу жоғалудың қосынды шығыны:

$$\sum q_i = q_2 + q_3 + q_4 + q_5 + q_6, \quad (20)$$

$$\sum q_i = 10,39 + 0,5 = 10,89 \%.$$

Қазанның пайдалы әсер коэффициенті (брутто):

$$\eta^{6p} = 100 - \sum q_i, \% \quad (21)$$

$$\eta^{6p} = 100 - 10,89 = 89,11 \%$$

Жылуды сақтау коэффициенті:

$$\varphi = 1 - \frac{q_5}{\eta^{6p} - q_5}, \quad (22)$$

$$\varphi = 1 - \frac{0,5}{89,11 - 0,5} = 0,99$$

Қазандықтың жылуулық қуаты (бастапқы мәлімет бойынша): $Q_k = 1500 \frac{\text{кВт}}{\text{м}^3}$

Отынның толық шығынын мына формула арқылы аныктаймыз:

$$B = \frac{Q_k}{Q_p^p \cdot \eta^{6p}}, \frac{\text{м}^3}{\text{с}} \quad (23)$$

$$B = \frac{1500}{33\,610 \cdot 0,89} = 0,05 \frac{\text{м}^3}{\text{с}}$$

Отынның есепті шығынын табамыз:

$$B_p = B \cdot \left(1 - \frac{q_4}{100}\right), \quad (24)$$

Газтәрізді отынга: $B_p = B; B_p = 0,05 \frac{\text{м}^3}{\text{с}}$

Біз таңдаған қазандық газ отынын тұтынады. Осы отын шығынын біле тұра және Құрылым климотологиясындағы мәліметтерде пайдалана отыра біз жылдытылатын және жылдытылмайтын тәуліктер аппаратын аламыз. Осы мәліметтермен біз кварталдық немесе жылдық газ шығынын есептей аламыз.

1.4 Жылу желілерінің гидравликалық есебі

Eсепті су шығындары

Есепті судың шығындары келесідей анықталады:

Жылдытуға

$$G'_{жылдыту} = \frac{Q'_{жылдыту}}{c \cdot (t_1 - t_2)}, \text{ кг/с} \quad (25)$$

$$G'_{жылдыту} = \frac{978\,750 \text{ Вт}}{4200 \cdot (115 - 70)} = 5,17 \text{ кг/с}$$

Желдетуге

$$G'_{жылдыту} = \frac{Q'_{желдету}}{c \cdot (t_1 - t_2)}, \text{ кг/с} \quad (26)$$

$$G'_{\text{желдету}} = \frac{117\,450 \text{ Вт}}{4200 \cdot (115 - 70)} = 0,62 \text{ кг/с}$$

Ыстық сумен қамтуға

$$G'_{\text{жылыту}} = \frac{Q'_{\text{ыст сү}}}{c \cdot (t_h - t_c)}, \quad (27)$$

$$G'_{\text{ыст сү}} = \frac{188\,000 \text{ Вт}}{4200 \cdot (60 - 5)} = 0,81 \text{ кг/с},$$

Мұндағы $Q'_{\text{жылыту}}$ мен $Q'_{\text{желдету}}$ жылыту мен желдетудің жылу ағындары, Вт;

$Q'_{\text{ыст сү}}$ – ыстық сумен қамту үшін қажет жылу ағыны, Вт;

c – судың меншікті жылу сыйымдылығы, $c = 4200 \text{ Дж/кг} \cdot {}^{\circ}\text{C}$;

t_1, t_2 – жылыту жүйесіндегі беретін және қайтатын жылутасымалдағыш температуралары: $t_1 = 115 {}^{\circ}\text{C}$, $t_2 = 70 {}^{\circ}\text{C}$;

t_h – тұтынушыларды ыстық сумен қамту үшін қажет температуrasesы, $t_h = 60 {}^{\circ}\text{C}$;

t_c – жылытылатын мерзімде салқын су температуrasesы, $t_c = 5 {}^{\circ}\text{C}$.
Гидравликалық есептерді шығарғанда:

Магистралді құбырда жоғалатын қысым 80 Па/м;

Ал желінікі 300 Па/м ден аспау қажет;

Ал судың қозғалу жылдамдығы 3,5 м/с – дейін қабылданап аламыз;

Магистралді құбыр диаметрі 50 мм, ал тарамдыкі 25 мм-ден аз болмау керек.

Құбыр бойында қысым жоғалу:

$$\Delta P = P_y + P_{jk}, \quad (28)$$

$$\Delta P = 4500 + 4500 = 9000 \text{ Па}$$

Мұндағы P_y – ұзындыққа жоғалатын қысым, Па;

P_{jk} – жергілікті кедергіге жоғалатын қысым, Па.

Ұзындыққа жоғалатын қысымды мына формуламен табамыз:

$$P_y = \Delta R_y \cdot l, \text{ Па} \quad (29)$$

$$P_y = 30 \cdot 150 = 4500 \text{ Па}$$

мұндағы ΔR_y – әр бір метр ұзындыққа жоғалатын қысым;
 l – участкедегі құбыр ұзындығы.

Жергілікті кедергіге жоғалатын қысымды анықтау үшін келесі формуланы пайдаланамыз:

$$P_{ж} = \Delta R_y \cdot l \cdot \alpha, \quad (30)$$

$$P_{ж} = 30 \cdot 150 \cdot 1 = 4500, \text{ Па}$$

мұндағы α – құбыр диаметрін және теңелткіш түріне байланысты эквивалентті коэффициент. Ол коэффициент төменгі кестеде берілген:

Кесте 5 - Жергілікті кедергілердің қосынды эквиваленттік ұзындығын анықтайтын коэффициенттер көрсеткіштері

Теңелткіштер түрі	Құбырдың шартты диаметрі, d_y , мм	α коэффициентіндегі мәні	
		сұлы және конденсаттық жүйелерге	булы жүйелерге
Транзиттік жылу желілері (тарамсыз)			
Сальникті	1400-ге дейін	0,2	0,2
П-тәрізді иілмелі	300-ге дейін	0,3	0,5
П-тәрізді балқытылған	200-350	0,5	0,7
	400-500	0,7	0,9
	600-1400	1,0	1,2
Басқа жылу желілері			
Сальникті	400-ге дейін	0,3	0,4
	450-1400	0,4	0,5
П-тәрізді иілмелі	150-ге дейін	0,3	0,4
	175-200	0,4	0,6
	250-300	0,6	0,8
П-тәрізді балқытылған	175-250	0,6	0,8
	300-350	0,8	1,0
	400-500	0,9	1,0
	600-1400	1,0	1,2

Участкелердегі жоғалатын арын келесі формуламен анықтаймыз:

$$\Delta H = \frac{\Delta P}{p \cdot g}, \quad (31)$$

$$\Delta H = \frac{9000}{1000 \cdot 9,81} = 0,92 \sim 1 \text{ м}$$

мұндағы g – еркін тұсу үдеуі немесе судың бос құлауындағы жылдамдығы $9,81 \text{ м/с}^2$;

p – судың тығыздығы 1000 кг/с.

1.5 Сорап жабдықтарын таңдау

Сорап құрылғыларын таңдағанда оның өнімділігі мен арынына көп мән беріледі. Қазіргі таңда көбінесе ортадан тепкіш сораптар қолданылады.

Ортадан тепкіш сораптардың негізгі көрсеткіштері: өнімділігі $\text{м}^3/\text{сағ}$, толық арыны, тұтынатын қуаттылығы kВт , ПЭК, айналу жиілігі $\text{об}/\text{мин}$. Сорап каталогтарында оның өнімділігі мен арынына байланысты графигі бейнеленеді.

Желілік сорғы таңдау

Алдымен сорап өнімділігін анықтаймыз, ол су шығындарының қосындысынан шығады:

$$G_{жc} = G_d = (G_{жылыту} + G_{желдету}) \cdot 3,6 \text{ м}^3/\text{сағ}, \quad (32)$$

$$G_{жc} = G_d = (5,17 + 0,62) \cdot 3,6 = 20,9 \text{ м}^3/\text{сағ}$$

Желілік сорғының есепті арындарын анықтаймыз:

$$H_{жc} = (H_{геод} + \Delta H) + 5, \text{ м}, \quad (30)$$

мұндағы $H_{гео}$ – ғимараттың ең биік геодезиялық нүктесі;

ΔH – участкердердегі жоғалатын арын.

Ал бізде ғимараттың вертикаль биіктігі берілген, 20 м

Ал горизонталь ұзындығы 150 м

$$H_{жc} = (20 + 15 + 1) + 3 = 39, \text{ м}$$

Казандық бөлмесінде екі дана сорап орнатамыз. Оның біреу жұмыс режимінде, ал екіншісі қосалқы болып саналады. Маркасы К 45/55а сорабын таңдаймыз.

Сорап өнімділігі $27 \dots 52 \text{ м}^3/\text{сағ}$, ал арыны $35 \dots 44 \text{ м}$ жұмыс диапазоны.

Толтырғыш қорек сорапты таңдау:

$$G_{тc} = 0,0075 \cdot (V_{жок} + V_{жылыту} + V_{желдету} + V_{ыст су}) + G'_{ыст су} \cdot 3,6, \text{ м}^3/\text{сағ}, \quad (34)$$

$$G_{тc} = 0,0075 \cdot (26 + 24,5 + 0,18 + 1) + 0,81 \cdot 3,6 = 3,3 \text{ м}^3/\text{сағ}$$

мұндағы $V_{жок}$ – жылу желілеріндегі судың көлемі;

$V_{жылыту}$ – жылдыту жүйесіндегі судың көлемі;

$V_{желдету}$ – желдету жүйесіндегі судың көлемі;

$V_{ыст су}$ – ыстық сүмен қамту жүйесіндегі судың көлемі;

0,0075 – тарамдалған жылу желілеріндегі бір сағатта жоғалатын судың көлемі.

Қажетті су колемдері жеке анықталады:

Жылу желілерінде

$$V_{жок} = Q_{жок} \cdot U_{жок}, \quad (35)$$

$$V_{жок} = 1,3 \cdot 20 = 26 \text{ м}^3$$

Жылдыту желілерінде

$$V_{жылыту} = Q_{жылыту} \cdot U_{жылыту}, \quad (36)$$

$$V_{жок} = 0,97875 \cdot 25 = 24,5 \text{ м}^3$$

Желдету желілерінде

$$V_{желдету} = Q_{желдету} \cdot U_{желдету}, \quad (37)$$

$$V_{желдету} = 0,11745 \cdot 1,5 = 0,18 \text{ м}^3 \quad (38)$$

Ыстық сүмен қамту жүйелерінде

$$V_{ыст су} = Q_{ыст су} \cdot U_{ыст су}, \quad (39)$$

$$V_{жок} = 0,188 \cdot 5 = 1 \text{ м}^3$$

мұндағы $Q_{жок}$ – жылу желілерінің жүктемесі;

$Q_{жылыту}$ – жылдыту желілерінің жүктемесі;

$Q_{желдету}$ – желдету желілерінің жүктемесі;

$Q_{ыст су}$ – ыстық сүмен қамту желілерінің жүктемесі;

$U_{жок}$ – жылу желісіндегі меншікті су көлемі $20 \text{ м}^3/\text{МВт}$;

$U_{жылыту}$ – жылдыту желісіндегі меншікті су көлемі $25 \text{ м}^3/\text{МВт}$;

$U_{желдету}$ – желдету желісіндегі меншікті су көлемі $1,5 \text{ м}^3/\text{МВт}$;

$U_{ыст су}$ – ыстық сүмен қамту желісіндегі меншікті су көлемі $5 \text{ м}^3/\text{МВт}$.

1.6 Химиялық су тазарту жүйесін есептеу

Қазандықтагы бастапқы (шикі) суды өндөу жалпы жағдайда алдын-ала: тоқтатылған қоспаларды алып тастау (сузу), ағынды суларды азайту (жұмсарут), белгілі бір сілтілікті сақтау, жалпы тұз құрамын азайту, еріген агрессивті газдарды шыгару (дегазация) қарастырылады.

Қаттылық пен тұздың жалпы мөлшерін азайту, сілтілікті сақтау бастапқы суды химиялық өндөу арқылы жүзеге асырылады.

Су жылыту қазандығында қоректік судың карбонатты қаттылығы жылу желісіндегі ағып кетулердің орнын толтыру үшін мыналардан аспауы тиіс 0,75 мг·екв/л су температурасы 150 °C және қатты отын кезінде (әртүрлі газ бен сүйік отын кезінде – 0,6 мг·екв/л).

Егер су қыздыру қазандықтарында бастапқы судың карбонатты қаттылығы $J_{\text{бс}}^{\text{к}} > 0,75$ мг·екв/л көп болса, онда суды жұмсарут қажет.

Су жылыту қазандықтарында су дайындаудың келесі схемалары қолданылады:

1) бастапқы судың карбонатты қатты сілті кезінде бір сатылы натрий-катиондау 6 мг·екв/л-ден аз.

2)" аш " Сүзгіш регенерациясы бар сутек-катиондау бастапқы судың карбонатты қаттылығы 6 мг·екв/л-ден астам.

Химиялық тазартылған судың шығыны (т / сағ) жылу желісі:

$$G = 0,01 \cdot K_{\text{жок}} \cdot G_{\text{жок}}, \quad (40)$$

мұндағы $G_{\text{жок}}$ – жылу желісіндегі жылытуға, желдетуге және ыстық сумен қамтамасыз ету үшін қажет су шығындары, кг/с;

$K_{\text{жок}}$ – жылу желісіндегі су ағу проценті 2%.

$$G = 0,02 \cdot (6,6) \cdot 3,6 = 0,5 \text{ т/сағ}$$

Ең алдымен қажетті фильтр ауданын табамыз:

$$F_{\text{қаж}} = \frac{G}{\omega_{\text{қаж}}}, \quad (41)$$

$$F_{\text{қаж}} = \frac{0,5}{12} = 0,04 \text{ м}^2$$

мұндағы $\omega_{\text{қаж}}$ – филтрге қажетті жылдамдық 12 м/сағ аспау қажет.

Фильтр диаметрін қажетті ауданга байланысты табамыз:

$$d_{\text{қаж}} = \sqrt{\frac{4 \cdot F_{\text{қаж}}}{n \cdot \pi}}, \quad (42)$$

$$d_{\text{қаж}} = \sqrt{\frac{4 \cdot 0,04}{2 \cdot 3,14}} = 0,16 \text{м}$$

мұндағы n – параллельді орналастыруға қажет фильтр саны ($n = 2$ деп қабылдаймыз).

Кесте 6 - Төмендегі кесте бойынша фильтрлер өлшемін таңдаймыз

Көрсеткіштер	Фильтрлер нөмірі						
	1	2	3	4	5	6	7
Сыртқы диаметр, мм	194	273	377	426	478	720	816
Фильтр биіктігі сульфауголь қабатымен							
2000мм	3200	3200	3210	3320	3360	3500	3552
3000мм	4000	4500	4510	4620	4660	4800	4852

Кесте 7 - Термотехник қазандықтарына арналған су сапасының көрсеткіштері

Көрсеткіш атауы	Мәні
Қаріп бойынша мөлдірлігі, см, кем емес	30
Карбонатты қаттылық мкг.экв / кг, артық емес	700
Ерітілген оттегінің құрамы, мкг / кг, артық емес	50
Темір қосылыстарының құрамы (Fe-ге қайта есептегендеге), мкг/кг, артық емес	500
25°C кезінде pH мәні	8,3-9,5
Бос көмір қышқылы, мг / кг	Жоқ
Мунай өнімдерінің құрамы, мг / кг, артық емес	1,0

ION-L-1,7V/1 модельді натрий-катионды фильтрді орнатамыз. Осы суды тазалайтын моділдің көлемі 75 л.

2 Құрылыс монтаждау жұмыстарының технологиясы

Жобалау алаңы: Нұр – Сұлтан қаласы.

Топырақтағы нөлдік изотерманың терендігі, Максималды қауіпсіздік 0,90 см. КР ҚЖ 2.04-01-2017 бойынша жердің қату терендігі 190 см.

Қазандық бөлмесін орналастыру алдында, ең алдымен жер жұмыстары жүргізіледі. Яғни ең басты болып іргетас орнату. Иргетасты орнатуға қажет өлшемдерді біз қазандықты орнатуға қажет модуль қабырғаларының ұзындықтарын аламыз. Ал биіктігіне судың қату деңгейін аламыз.

Ленталық іргетас.

Іргетасқа қажетті көлемді есептегеннен кейін, жерді қазуға арнайы машиналар таңдалады. Бір ковшты дөңгелекті экскаватор таңдалады.

Іргетасты орнату жұмыстары аяқталғаннан кейін, іргетастың қаттылығы қалыптасуы 30%-ға жету керек, яғни ол 7 күн аралығы болып табылады.

Кесте 8 – Ленталық іргетас мәліметтері

Лента	Сандар	Өлшем бірлігі
Іргетас көлемі	30.7	м3
Іргетас салмағы	72.19	тонна
Іргетастан топыраққа жүктеме	0.47	кг/см2

Қазандық құрылғыларын тасуға және құрылыш алаңына орнату үшін, көлік машинасы мен крандарды таңдау қажет.

Ол үшін бізге қазандық салмағы қажет.

Қазандық құрылыш алаңына орнатылғаннан кейін, сендвич панельді қабырғалармен жабу қарастырылады.

1) Бастапқы деректер бізде есептеудің алдыңғы беттерінде берілген. Бізге блокты-модульді қазандық бөлмесін орнату. Оның өлшемдері ұзындығы 10 метр, ені 6 метр, ал биіктігі 3метр.

Қалалық желілерден су және электрмен жабдықтау көздері. Материалдар мен құрылымдарды жеткізу қашықтығы 15 километр.

2) Жұмыс көлемін есептеу

Кесте 9 – Жұмыс көлемі

Жұмыстарды орындау реті бойынша оның құрамы	Жұмыс көлемі	
	өлшем бірлігі	саны
Ысырма әдісімен су жылыту қазандықтарын орнату	Дана	1
Газды горелкаларды орнату	Дана	1
Пластинкалы жылу алмастырыштарды орнату	Дана	1
Натрий катионды фильтрді орнату	Дана	2
Тұтін құбарларын орнату	Дана	1
Қазандық бөлмесінде жылу құбырларын орнату	Дана	
Қазандықтарды гидравликалық сынау	Дана	2

3) Монтажшылар бригадасының сандық құрамы келесі формула бойынша анықталады:

$$B = \frac{T_n}{K \cdot C \cdot H} \quad (43)$$

Мұндағы T_n – нормалық шығын, адам/сағ;

K - бригаданың өндіріс нормаларын орындаудың орташа коэффициенті, $K = 1,15-1,35$ аралығында қабылдаймыз;

C – жұмыс смена саны, қазандық жабдықтарын монтаждау бір сменада жүзеге асырылады;

H – монтажды орнату ұзақтығы, сағ;

Орнату ұзақтығын 14күн деп қабылдаймыз.

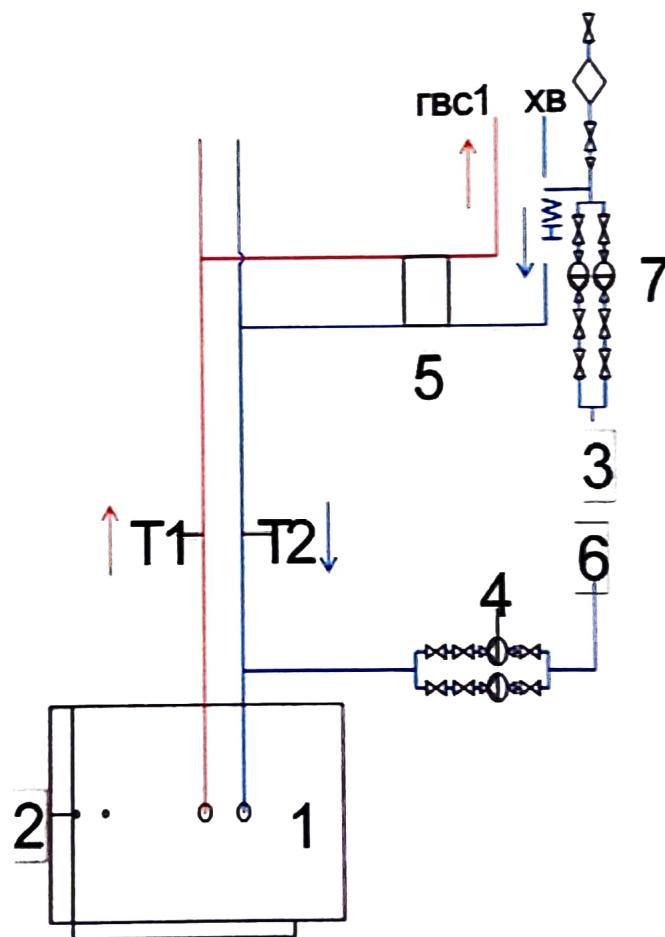
Кесте 10 - Еңбек шығындарының есебі

ЕНиР бойынша негізде	Жұмыс атасы	Өлшем бірлікт ері	Жұмыс саны	Жұмыс бірлігіне		Жұмыс көлеміне			ЕНиР бойынша буын курамы
				уақыт нормасы	бағалау	Т _н (адам·сағ)	Т _н (адам·тәу)	жалакы	
§ E2-1-11 т1 1а	Шүнкырлардағы топыракты кері күрекпен жабдықталған бір шемішті экскаваторлар ЭО-1621, (Э-153) мен өндөу	100 м ³	120	10,5	8-30	1260	157,5	996	Машинист 5 разр -1 адам
§ E4-1-34. т2 3а	Ағаш Қалыптарды орнату және бөлшектеу	1 м ²	57,6	0,4	0-28,6	23	3	16,5	Плютник 6 разр-1 адам
§ E4-1-46. 3д	Арматураны жеке өзектермен орнату және току	1т	1,231	10	7-75	12	1,5	9	Арматурщик 5 разр. - 1адам 2 " - 1адам
§ E4-1-48. т5	Бетон коспасын бетон сорғылармен беру	100 м ³	35,4	13,5	19-31	478	60	683	Бетон сорғы кондыргысының машинисі 4 разр. 1адам Күрүліс слесарі 4. разр. -1адам Бетоншы 2разр. - 1адам
§E9-2-1. T1. №2	Болат күбырларды төсөу	1 м	32	0,03	0-02,4	1	0,125	0,7	монтажник 3 " - 1
§E9-2-9. T2. 2абд	Күбырларды сынау Болат Күбырларды пневматикалық сынау	1м		0,2	0-16,3	6	1	5	Сыртқы күбырларды монтаждаушы 3разр. -1 адам
T2. 2б	Күбырларды гидравликалық сынау	1м		0,12	0-09,3	4	0,5	3	1 адам
T2. 2д	Күбырларды жуу және хлорлау			0-04,2	2	0,25	1	1 адам	

3 Экономика

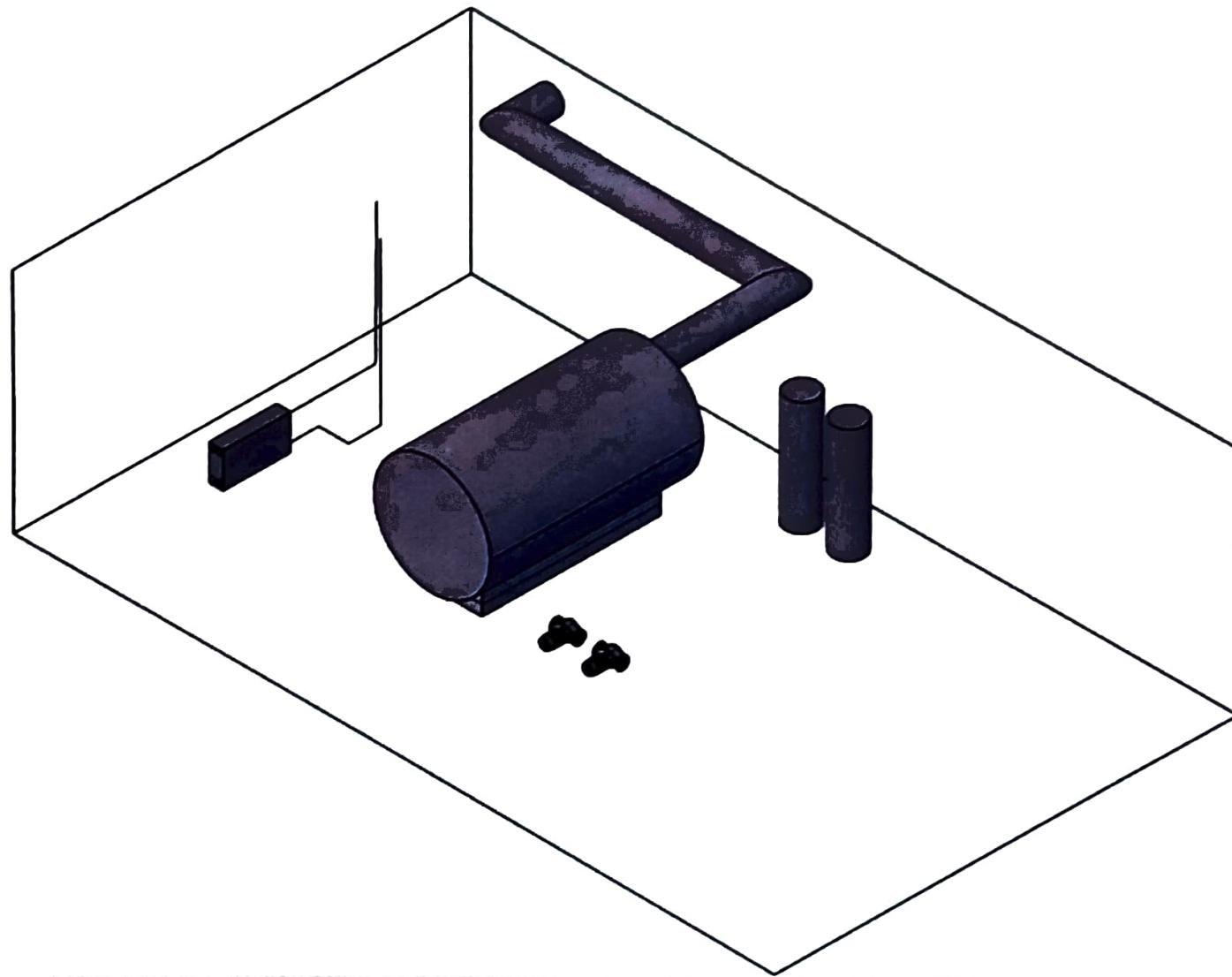
Кесте 11 - Қазандық жабдықтарының сметасы

Атауы	Саны, дана	Бағасы, тг
Материалдар		
Термотехник тт-100 қазандығы	1	900 000
WM-G 20/2-А газды горелка	1	4 400 000
K 45/55a сорабы	2	393 300
ION-L-1,7V/1 натрий-катионды фильтр	2	600 000
Sondex S 8a-56 жылу алмастырғыш ЫСҚ	1	222 000
Жалпы		6 515 500
Атқарылған жұмыс, шарттық (40% бүкіл қаржаттан)		2 606 120
Жалпы атқарылған жұмыспен		9 121 420



1- Термотехник тт-100 қазандығы; 2 - WM-G 20/2-А газды горелка; 3 - ION-L-1,7V/1 натрий-катионды фильтр; 4 - K 45/55a сорабы; 5 - Sondex S 8a-56 жылу алмастырғыш ЫСҚ; 6 - қоректі су бағі, 1 м³; 7 – қоректі сораптар; T1- беретін су құбыры, жылтытуға; T2- қайтатын су құбыры, жылтытудан; ГВС1- ыстық судың беретін құбыры; XB – суық су құбыры

Сурет 2 - Қазандық құрылғысының принципиалды сұлбасы



Сурет 3 – Қазандық күрүлғысының 3d моделі

ҚОРЫТЫНДЫ

Бұл дипломдық жұмыста Нұр-Сұлтан қаласында орналасқан Басықара батыр тұрғын үй кешенінде автономды қазандықты таңдау болып табылады. Автономды қазандықпен қоса, қазандықтың толыққанды жұмыс жасаудың қазандық құрылғыларыда қарастырылған. Бізде тұрғын үй кешені Г тәрізді, сондықтан қазандықты тұрғын үй кешенінің шет аймағына орналастыру тиімді болып табылады.

Жылулық есептеулер аудандық қазандықтарға есептеуіндей жүргізілген, тек қана бір айырмашылықпен, бұл өлшем габаритімен. Ең алдымен жылытуға, желдетуге және ыстық сумен қамтуға жылу жүктемелері есептелді. Осы жылу жүктемелерін есептеу барысында 1,5 МВт- Термотехник ТТ 100 автономды қазандығы таңдалынды.

Қазандық пайдаланатын отын түрі ол газ. Сол себепті ол экологиялық тұрғыда да тиімді. Атмосфераға зиянды лас өнімдерін жоғарылауына өз ықпалын қоспайды.⁷

Қазандықтың жылу балансы бөлімінде, қазандық тұтынатын газ шығыны есептелген. Газ шығыны туралы, қазандықтың автоматикасы газдың шығынын рационалды пайдалануға программасы бекітілген. Бұл тек қана экологиялық емес жәнеде экономикалық тұрғыда тиімді.

Келесі бөлімдерінде жылу желілерінің гидравликалық есебі жүргізілген. Гидравликамен қоса, суд химиялық тазала, сораптарды таңдаудың әдістеріде көрсетілген.

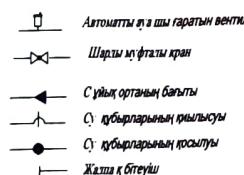
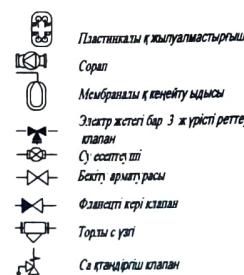
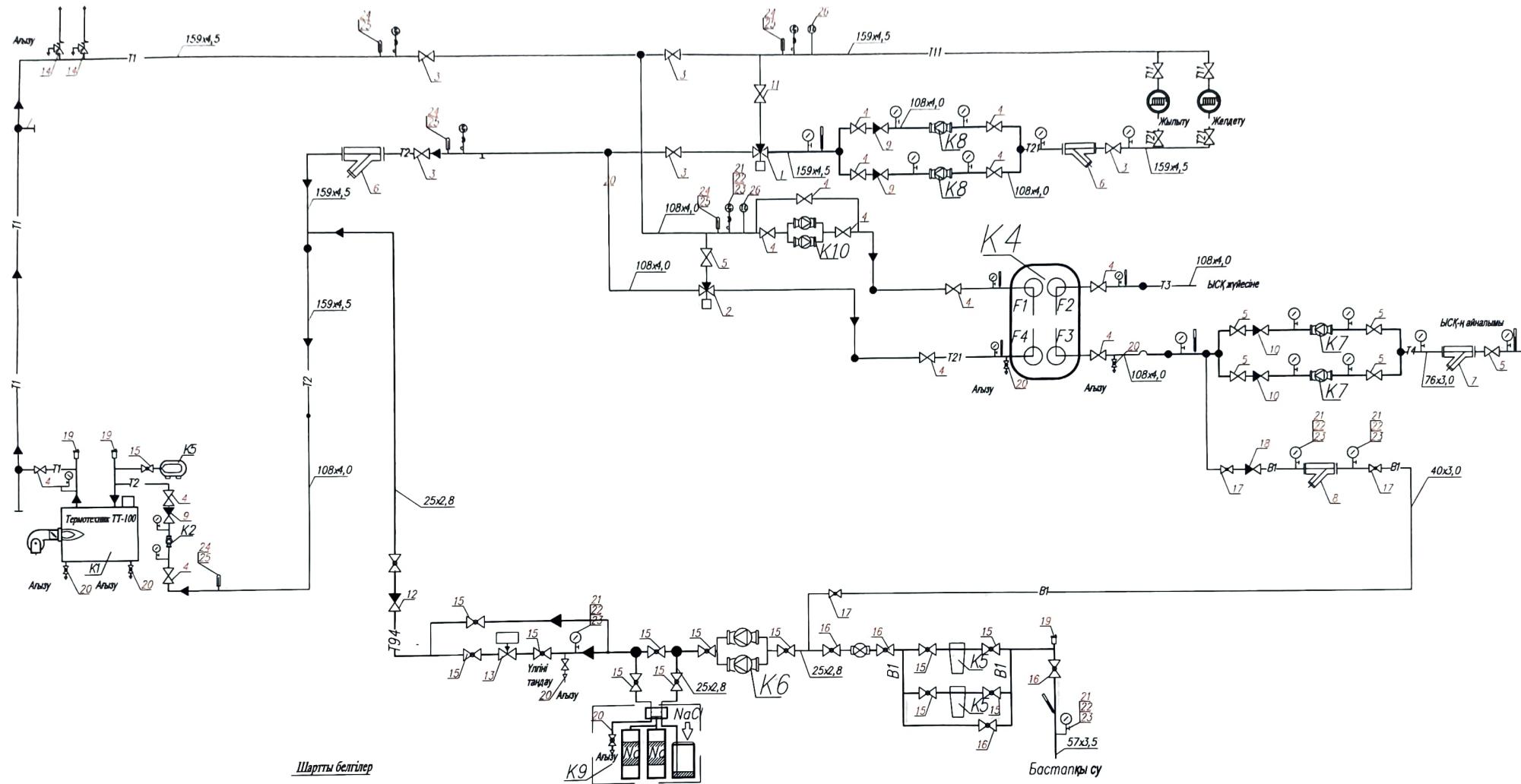
Қазіргі таңда Нұр-Сұлтан қаласын газбен жабдықтау, газ желілерін салу қарқынды жұмыстар жүргізіліп жатыр. Болашақта жылу электр орталықтары немесе аудандық қазандықтарды отын ретінде газ қолдану технико-экономикалық және экономикалық тұрғыда тиімді болып табылады.

ПАЙДАЛАНЫЛГАН ӘДЕБИЕТТЕР ТІЗІМІ

- 1 Нұрпейісова К. М. Н 86 Жылумен қамту: Оқулық. – Алматы: ЖШС РПБК Дәуір, 2013.- 236 бет.
- 2 Шумилин, Е. В. Ш 961 Расчет тепловых схем и подбор основного оборудования котельных : учебное пособие / Е. В. Шумилин. – Хабаровск : Изд-во Тихо океан. гос. ун-та, 2013. – 39 с.
- 3 КР КЖ 2.04-01-2017 Құрылым климатологиясы
- 4 Руководство по монтажу и эксплуатации. Водогрейный газотрубный трехходовой котел Тип ТТ100 Мощность 1000 – 15000 кВт
- 5 В.И. Манюк, Я.И. Каплинский, Э.Б. Хиж, А.И. Манюк, В.К. Ильин Наладка и эксплуатация водяных тепловых сетей Справочник 3-е издание, переработанное и дополненное Москва Стройиздат 1988
- 6 Унаспеков Б.А., Алимова К.К. Газоснабжение. Алматы: КазНТУ, 2007. – 285 с.
- 7 Асонов А.М. Расчет катионитных установок для умягчения воды в промышленных котельных: Практикум. – Екатеринбург: УрГУПС, 2007.
- 8 http://www.esbk.ru/products_info/nasos/202_nasos_kons_K/nasos_k_45_5_5.html
- 9 <https://vodopodgotovka.online/oborudovanie/ustanovki-umyagcheniya/>
- 10 <http://aqua-gas.kz/oborudovanie/prosmotr/article/teploobmenniki-plastinchatye.html>
- 11 <https://files.stroyinf.ru/Data1/2/2008/index.htm>
- 12 Автономное теплоснабжение: Учебное пособие - Ростов-на-Дону: Рост. гос. строит. ун-т, 2011. -с.
- 13 Водяные тепловые сети. Справочное пособие по проектированию. Под. ред. Н.К.Громова, Е.П.Шубина. М.: Энергоатомиздат, 1986.- 376 сю.
- 14 Котлы малой и средней мощности: отраслевой каталог. М. : Изд-во НИИЭ-ИНФОРМЭНЕРГОМАШ, 19
- 15 Справочник по котельным установкам малой производительности / под ред. К. Ф. Роддатиса. М. : Энергоатомиздат, 1989.
- 16 Эстеркин Р. И. Котельные установки. Курсовое и дипломное проектирование. Л. : Энергоатомиздат, 1989.
- 17 <https://www.youtube.com/watch?v=Ak7QXWmaMNY&t=393s>
- 18 <https://www.youtube.com/watch?v=XwTUOBjqeVA&t=4s>
- 19 <https://www.youtube.com/watch?v=heJFP55uMFc&t=1s>
- 20 Тепловой расчет котельных агрегатов (нормативный метод) / под ред. Н.В. Кузнецова, - 2-е изд., пераб. – М.: Энергия, 1998. – 296 с
- 21 <https://docs.cntd.ru/document/1200006878>
- 22 Клименко, А.В. Промышленная теплоэнергетика и теплотехника: справочник / А.В. Клименко, В.М. Зорина. – М.: Издательство МЭИ, 2007. – 327 с
- 23 Липов, Ю.М. Котельные установки и парогенераторы: учебник для вузов / Ю.М. Липов, Ю.М. Третьяков. – М.: Энергоатомиздат, 2006. – 208с

- 24 Лумми, А.П. Расчет водогрейного котла / А.П. Лумми, В.А. Мунц. – Екатеринбург: Издательство ГОУ ВПО УГТУ – УПИ, 2009. – 41 с.;
25 <https://www.youtube.com/watch?v=ATIQOsP3SQs&t=3125>

Автономды қазандықтың принципиалды сұлбасы



- T1 - Қазандық контурындағы тік бағытта су
- T11 - Жыльту жүкесіне барады су
- T2 - Қазандық контурындағы кайтадағы су
- T21 - Жыльту жүкесінен кайтатын су
- B1 - Сұлбырынан штетін су
- T94 - Химиялық таразыдан штетен су
- T3 - ҮСК барадын су
- T4 - ҮСК-чың айналымы

олш.	код №	бет	док. №	код	күні
Кафедра мен.	Алнирова К.К.				21.05.21
Нормбакыл.	Хойшиев А.Н.				21.05.21
Жетекші	Унаспеков Б.А.				21.05.21
Кеңесші	Унаспеков Б.А.				21.05.21
Орынdagан	Тойшибеков А.С.				21.05.21

ҚазҰТЗУ.5B075200.36-03.ДЖ

**Нұр - Сұлтан қаласындағы тұргын үй кешенінің
автономды қазандықтары**

Негізгі бөлім

Стадия	Бет	Беттер
0	(1)	(4)

**Автономды қазандықтың
принципиалды сұлбасы**

**С ж/еҚ институты
ИЖ/еЖ кафедрасы**

Жабдықтар мен материалдардың сипаттамасы

Позиция	Атауы және техникалық сипаттамасы	Саудалнама парағы күжатының түрі, маркасы, белгіленуі	Зауыт -өндіруші	Өлшем бірлігі	Саны	Салмағы кг	Ескерту
K1	Сұжылыштың қазандық Q = 1500 кВт	Термотехник TT-100	ГК "РЕМЕКС"	шт.	1		
	Қазандыққа автоматты отық		Weishaupt	шт.	1		
K2	Қазандық контурындағы сорап		Wilo	шт.	2		
K3	Мембранның кеңейту ыдасы	V=100л. T _{max} =100°C PN10		шт.	3		
K4	Ыстық судың пластинкалық сұқыздырыгышы	T _{тепл} =95-70 °C T _{твс} =65 °C	Фирма "Данфосс"	шт.	2		
K6	Механикалық сұзгілер			шт.	2		
K7	Қазандықтардың қоректендерінде арналған сорап		Wilo	шт.	1		
K8	Ыстық су жылуалмастырышына жылтыру сүрғысы		Wilo	шт.	2		
K9	Жылтыру мен жедету жүйесіне сорап	Q=40м3/ч H=15м.		шт.	2		
K10	Су қорымен суды жұмсақту құрылғысы	V=1м3		шт.	1		
K11	ЫСҚ жүйесінің сорабы		Wilo	шт.	1		
1	Реттеу клапаны. З жүргіз эл. амег55 Дұ80, Ру16 жетегімен	VF3	Фирма "Данфосс"	шт.	1		
2	Реттеу клапаны. З жүргіз эл. амег55 Дұ65, Ру16 жетегімен	VF3	Фирма "Данфосс"	шт.	1		
3	Айналмалы диск ысырмасы Дұ150	VFY-WH	Фирма "Данфосс"	шт.	5		
4	Айналмалы диск ысырмасы Дұ100	VFY-WH	Фирма "Данфосс"	шт.	24		
5	Айналмалы диск ысырмасы Дұ65	VFY-WH	Фирма "Данфосс"	шт.	7		
6	Сузгі меканикі. Дұ150 ағызу краны бар торлы фланецті	Y333P	Фирма "Данфосс"	шт.	2		
7	Сузгі меканикі. Дұ80 ағызу краны бар торлы фланецті	Y333P	Фирма "Данфосс"	шт.	1		
8	Сузгі меканикі. Дұ40 ағызу краны бар торлы	Y222P	Фирма "Данфосс"	шт.	1		
9	Дұ100 кері фланецті клапан	тип 402	Фирма "Данфосс"	шт.	5		
10	Дұ65 кері фланецті клапан	тип 402	Фирма "Данфосс"	шт.	2		

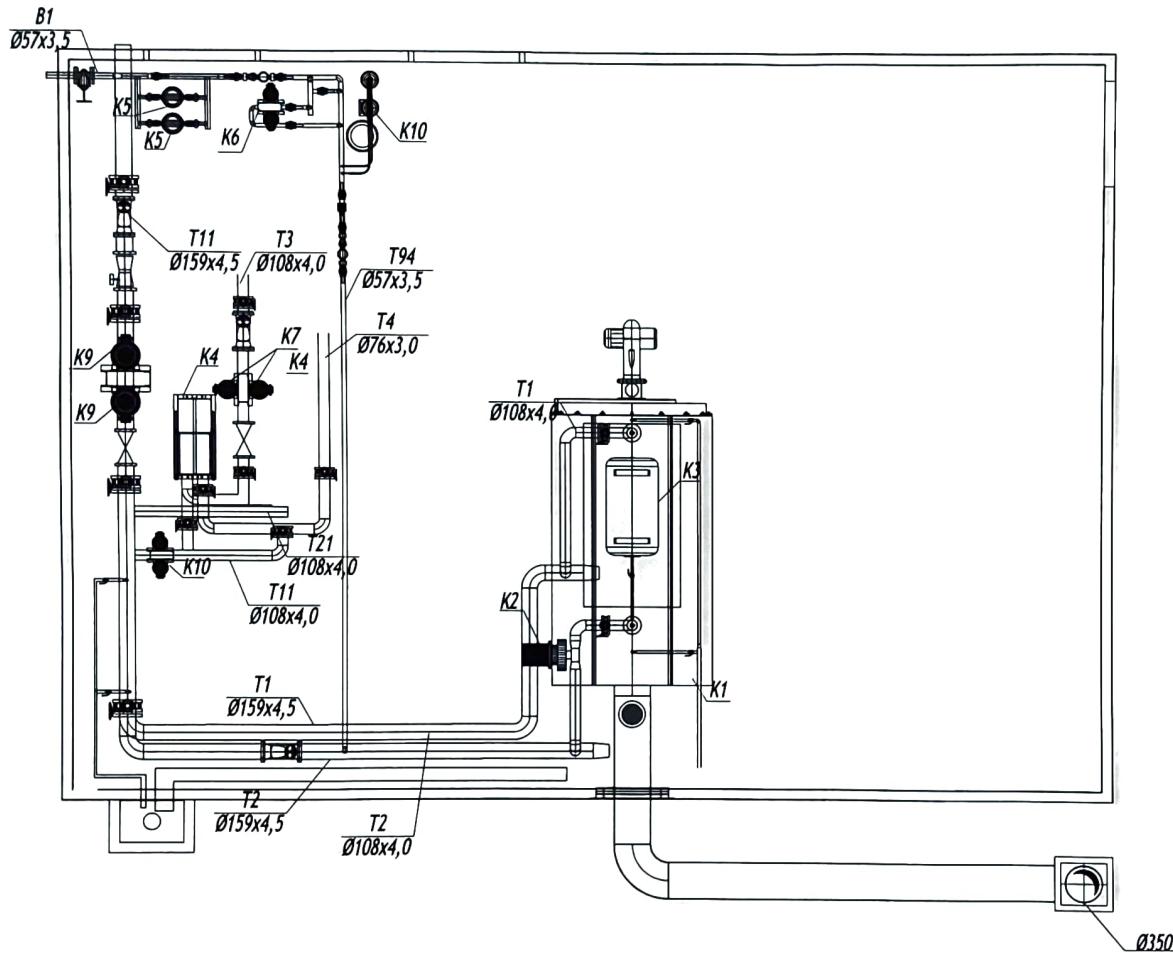
					ҚазҰТЗУ.5B075200.36-03.2021.ДЖ
<i>Нұр - Султан қаласындағы тұрғын үй кешенінің автономды қазандықтары</i>					
елш.	код №	бет	док. №	коды	күні
Кафедра мен.	Алымова К.К.				31.05.21
Нормбасыл.	Хойшев А.Н.				31.05.21
Жетекші	Уласпеков Б.А.				31.05.21
Кеңесші	Уласпеков Б.А.				31.05.21
Орындаған	Тойшибеков А.С.				31.05.21
Экономика					Стадия
					Бет
					Беттер
					0
					(2)
Жабдықтар мен материалдардың сипаттамасы					С ж/е/К институты ИЖ/е/Ж кафедрасы

Жабдықтар мен материалдардың сипаттамасы

Позиция	Атауы және техникалық сипаттамасы	Сауданама парағы құжатының түрі, маркасы, белгіленуі	Зауыт -өндіруші	Өлшем бірлігі	Саны	Салмағы кг	Ескерту
11	Айналмалы диск ысырмасы Ду80	VFY-WH	Фирма "Данфосс"	шт.	1		
12	Ду25 көрініс мұфтасы Клапан	EURA	Фирма "Данфосс"	шт.	1		
13	Соленоидты қалыпты жабық клапан Ду15 (1/2"), Ру16, Kv 3,6 м³/сaғ			шт.	1		
14	Сактандыру клапаны Ду50 (2"), Ру16			шт.	6		
15	Ду25 шарлы мұфтасы Кран	EAGLE	Фирма "Данфосс"	шт.	15		
16	Ду50 шарлы мұфтасы Кран	EAGLE	Фирма "Данфосс"	шт.	4		
17	Ду40 шарлы мұфтасы Кран	EAGLE	Фирма "Данфосс"	шт.	3		
18	Ду40 мұфтасы көрініс Клапан	EURA	Фирма "Данфосс"	шт.	1		
19	Автоматты ауа шытырьшы Ду15		Фирма "Данфосс"	шт.	8		
20	Ду15 (1/2") Ру20 штуцері бар мұфтасы ағызы шумегі			шт.	15		
21	Құбырлы серіллесі бар Манометр. Ру=0-10 бар		Фирма "WIKA"	шт.	39		
22	Манометр астыңдағы үш жүрісті Кран		Фирма "WIKA"	шт.	39		
23	Қысым құрылғыларын орнатуға арналған ендірілген дизайн	ЗКЧ-46-90		шт.	39		
24	Термометрлерді орнату үшін ендірілген дизайн	ЗКЧ-2-90		шт.	19		
25	Қорғаныс гильзасы бар биметалдық Термометр t=0-120°C		Фирма "WIKA"	шт.	19		

							ҚазҰТЗУ.5B075200.36-03.2021.ДЖ
							Нұр - Султан қаласындағы тұрғын үй кешенінің автономды қазандақтары
вілш.	код №	бет	док. №	коды	күні		
Кафедра мен. Нормақыл.	Алымова К.К. Хойшев А.Н.				31.05.21		
Жетекші Кенесші Орындаған	Унаспеков Б.А. Унаспеков Б.А. Тобышеков А.С.				31.05.21		
Экономика						Стадия	Бет
						0	(3)
Жабдықтар мен материалдардың сипаттамасы						С ж/е Қ институты ИЖж/е Ж кафедрасы	

Қазандықтың құбырлармен орналасу жоспары



Поз	Атапы	Көрсеткіштері	Саны	Салмағы шт	Есекту шт
K1	Термостатика TT-100 Сұзасырыш	$Q=1500 \text{ кВт}, t_{\max}=115^\circ\text{C}$	1		
K2	Квасық контурының сорабы	$Q=35\text{м}^3/\text{q}$ $H=10\text{м}$	1		Wilo
K3	Мембранның кеңейту шыны	$V=10\text{л}$ $T_{\max}=100^\circ\text{C}$ PN10	1		
K4	Пластиникалық ыстық су тәрдімшіші	$T_{\text{раб}}=95-70^\circ\text{C}$ $T_{\text{раб}}=55^\circ\text{C}$	1		
K5	Механикалық сүзгілер		2		
K6	Коректеніру сорабы	$Q=1,4\text{м}^3/\text{q}$	2		Wilo
K7	Ыстық су сорабы		2		Wilo
K8	Хылдыру мен жаңдегу жүйесінің сорабы	$Q=40\text{м}^3/\text{q}$ $H=15\text{м}$	2		
K9	Су көрмөн суды жұмысарту құрылышы		1		
K10	Ыстық сүзен қамту жүйесінің сорабы	$Q=12,7\text{м}^3/\text{q}$ $H=15\text{м}$	1		Wilo

ҚазҰТЗУ.5B075200.36-03.2021.ДЖ					
Нұр - Сұлтан қаласындағы тұргын үй кешенінің автономды қазандықтары					
ввш.	код №	бет	док. №	тәріз	күні
Кафедра мен Нормбакыл	Алимова К.К. Хойшев А.Н.				31.05.21 31.05.21
Жетекши	Унаспеков Б.А.				31.05.21
Кенесши	Унаспеков Б.А.				31.05.21
Орындалған	Тойшибеков А.С.				31.05.21
Құрылыш өндірісінің технологиясы					
Стадия	Бет	Беттер			
0	(4)				
Қазандықтың құбырлармен орналасу жоспары М 1:50					
С ж/е Қ институты ИЖ/е Ж кафедрасы					