Миннефтегазстрой

Научно-исследовательский и проектно-констругторский институт по комплектно-блочноку строительству HMIMEC

Отраслевой типовой проект 901-3-275 89

СТАНЦИЯ ОЧИСТКИ ВОДЫ С УСТАНОВКОЙ "СТРУЯ" производительностью 800 м3/сут.

Рабочаят покументация

Альбом І

Пояснительная записка 147/-03

СФ ПИ	m 6200t2, r	Свердловск, ул	Чебытева, 4
3ex 1/2	62инв	Свердловск, ул	2 (10)
Сдано	в печать 6	V 1900	Цена

Главный инженер института Главный инхенер проекта

A.H. BAUKOB И.Л.Лысаков

P691

COCTAB DPOEHTA

Акьбом I	Пояснительная записка
Ariston 2	Рабочие чертели и документации глл производства работ на строи гольной плодадка
Альбом З	Состик спеги минегия
Альбом 4	Задание одружителотогитель на ННУ
Альбом 5	Авдание завопу-изготовителю на приза СПБА
Альбом 6	Сводная ведоность потребности в мотериалач
Альбом 7	Сметная докуг ентация
Альбоч 8	Рабочие чертелы и доклюнгации для каготовления ВКУ в заводомы, условиях
9 иссака	Задание на рагреботку неспендартизировачного оборудования

Копирован

I. OEHAR YACTL

I.I. Основание для проектирования

-немиденоля и отокопит кнеки имнаконоо к экспериментального проектирования на 1988г. утвержденного зам.председателя ICCCTP' CCCP T. Vepithmebum A.B. 29 mbhs 1988r, pasgen 7, rema 77.5.2. INTERT 9.

Исходина данные иля проектирования

При разработке проекта-использовалась работа ПНИМЭП инженерного оборудования (г. Москва) 3-1854. "Унифицированные ряды сооружений и установок систем киженерного обеспечения поселков нефтицой и гезовой прогышленности для различных районов страны".

I.3. Назначение и область применения

Водоочестные сооружения предназначени для реагентного осветдения и обеззараживания води из поверхностных источников.

Водоочестные сооружения применяются при следущих показате-THY:

исходное содержание взвешенных веществ до 1000 мг/л; пветность - любая:

ксли-индекс до 1000 ел/м³.

Во всех случаях количество воды, получаемое в результате обработки на водоочистных ссоружениях по физико-химическим показателям должно удовлетворять требованиям ГОСТ 2874-82 "Вода питьевая*

Область применения - I и II климатические районы СССР.

Ch # ASTA	t 61 B	Несущие и ограждающие кочструкции рассчитани на температуру на-							
POACH	15. 3.					I47T-II3			
PROPA	ئى ،	-34.0° -34.0° -34.0°	llaur Toscym Dayapus	1000 E	RX (. 17 18)	Стандии очистки воды с установкой "Струя" произ- водительностью 800 м3/сут	CTARH?	Лист З	Justice 20
1	133	73 4, 01	Р \ E Д000G		17077	Поясилтельная записка	H	MINKEC	

KONKOBAS

COOMAT A4

Технологические блоки, из которых собирается здение станции очистки являются изделиями заводского изготовления о установленным в них технологическим оборудованием, приборами отопления и элоктросовещения.

Заложенные в проенте строительные решения позноляют вести строительно-монтажные работи одним из прогресситных методов организации строительства — комплектно-блочным методом, входящим в перечень прогрессивных вадов строительно-монтажных работ Госстроя СССР.

Оборудование, заложение в проекте, выпускается серийно опе-

2. TEHEPAJISHAR ICIAH

Раздел "Генеральний план" в данном проекте не разрабативался.

В проекте виполнена охема генплана, дакшая относительное распоможение объектов в предложения по устройству подъездов и ним.

3. TEXHOLOTUYECKUE PENEHUR

- 3.1. Решения по технологии производства
- з.І.І. Технологическая охема очистия води

Исходияя вода из поверхностных источников забирается насосами первого подъема и подсется не установку "Струя".

С целью задержания крупних мотанических примесей в исходной воде поэле насосов, на напорном трубопроводе устанавливается сетчатий фильтр. Перед сетчатии фильтром осуществляется ввод комгулинтасерновислого алиминия.

19 nose. Rosnes & Am

836.46

I47T-II3

4

CODMAT A4

Konwposas

Конструкция в еммость сетчатого фильтра обеспечивает необходимое время контакта и смедение реагента с водой. Для ускорения прочесса клопьеобразования после сетчатого фильтра в напорный трубопровод вводится раствор полиакриламида. Смешение осуществляется во время вхеда води в камеру клопьеобразования трубчатого отстойника, в которой образуется клопьевидная вавесь с извлеченными из воды твершьми и колопливыми частичами. Образовавшиеся в камере клопья поступают в трубчатий отстойник. При движении воды в отстойнике, в трубах и мехтрубном пространстве происходит интенсивное выпадение вавеси, вследствие чего происходит осветление воды с 1000 мг/ж до 8-12 мг/л.

Накоплетийся осадок постепенно сползает в камеру хлопьеобразования.

Отстоенная вода с остаточной мутностью проходит через скорый фильтр, в котором она окончагельно очищается. После фильтра очищенная вода поступает в резервуар чистой води. Отбор води из резервуаре осущиствляется с обязательным сохранением необходимого промивного объема. При этом променная вода из резервуара, поступая на
фильтр снизу вверх, росширяет его фильтрующую загрузку, винося
накопившиося за фильтрощики загрязнения, а затем поступает в трубчатый отстойник и смывает накопившийся в нем осадок. После промивки грязная промивная вода под остаточным напором поступает в отстойних промивной воды, где отстанявается и вновь поступает в голову
водоочистных сооружений.

Для уменьшения продолжительности отстанвания в резервуарах промывной воды предусматривается ввод полиакрильмида дозой О.І мт/д. Схема очистки воды является взпорной. Для контроля измерения ресходов воды предусматривается вздомерный узел с эбводной линией. и диаўратью.

Контроль за работой водоочистных сооружаний осуществляется оператором, в обязанности которого входят: наблюдение за работой

1471-113

5

37 722 10

несосного оборудования, приготовление рестворов реагентов и их дозирование, контроль за раболой электролизних установок. Рабочее масто оператори находится в олужебном помещении, где установлен лабораторный стол о необходимым набором лабораторного оборудования.

Основиме исходиме двиние по технологической охеме сведени в теслипу » I.

Сэтчатий фильтр, установлений на напорном трубопроводе после насосов переого подъема, представляет собой металлический плинир диаметром 350 мм. Фильтр оборудуется патрубками входа и вихода води и фильтрукцим устройством. Схорость потока через сетчатие элементи фильтра принимеется не бслее 3 мм/сек. Прозор сетчатого полотна 2х2 мм. Для преизводства ревизии и очистки сетчатий фильтр оборудуется оъемной крышкой с использовением накидних барашкових устройств. Промивка сетчатого фильтра при его засорении преизводится в период промивки всей установки, для этого необходимо виключить насос, открыть крышку фильтра и заменить съемний внутренний сетчатий элемент на вапасной. Снятий сетчатий элемент промивается и использованию.

Камера жлопьеобразования и трубчатий отстойник объединены в одной емкости. Камера имеет вид конически расходящей емкости. Отстойник представляет собой маталлический цилиндр, полностью заполненный полиэтиленовими трубками диаметром 60 мм длиной 1,5 м. Ось отстойника и камеры занимает накленое положение. Угол наклена и торизонту 60°. Основная технологическая особанность трубчатого отстойника состоит в использовании принципа осаждения взвеси в тонком олое движущейся воды. При движении воды преисходит вупадение взвеси в трубках отстойника и достигается интенсивное осветление воды.

Одновременно происходит сползание части осадка в камеру клопьеобразования. Основные параметри трубчатого отсто2ника ж камери клопьеобразования сведены в таблицу № 2.

I47T-II3 -

B

Таблица I Исходные данные

Hazave	HOZAHEE	Ед. изм.	Показатель	
I. Hopia	водолотребления	A/CTT	160	_
2. Число	обслуживаемых жителей	TO.	5000	
3. Pocher	най раскод воды в сутки			
Makezn	ального водопотребления	м ³ /сут	880	
4. Pacyer	ний максимально-			
часово	й расход	$p \setminus ^{\mathcal{E}}$ u	63,8	
5. Устано	вка "Струя"			
<i>ltauk</i> p	o £	MM	2000	
PENKON	oct20	WT	2	
OTOTO	than, ø	мм	2000	
QXJILT]	сетчатый в	MM	350	
KOTNA	вство сетчатых фальтров	ET	I	
6. Общая	площадь фильтрования	м2	6,28	
7. Интен	сивность промывки	л/сек на 142	15	
8. Продол	жительность промивки	MEH	5 7	
9. Pacqei	ный расход воды на			
одну г	іром п вк λ	л/с	47,1	
[О. Объем	води на одну промивку			
продол	пхительностью 5-7 мин	м3	14,15+19,8	
II. Pacxo	ц воды на одну промызку	ਔ ₃ ∖₄	169,6	
I2. Марк а	промывного насоса		KI50-I25-2 50	
13. Количе	ество премывных насосов	ET	2	
I4. Peryz	ирукский объем резервуара			
PROTOR	й води	Ma	90	
I5. Samac	промивной води	M ⁸	38	
(na 2	промывки)			
		I47T-II3		7

Kanunatas

Cooust A4

Продолжение табл. І

Наименование	Ед. изм.	Показатель
I6. Противопожерный запас	M ₃	270
17. Необходимий запас РЧВ	n ₃	398
18. Принятый резервуар	и ₃	200
19. Количество резервувров	w?	2
20. Типовой проект резервуара		704- I-I5Ic
2I. Объем отстойника промивной		
води	, M ₈	36
22. Количество секций отстойника		
промивной воды	mr	2
23. Марка насоса I подъеча		K-I00-80-I600
24. Марка насоса П подъема		K-I00-80-I60c
25. Категория надежности станции		п

73 On of 10 P. Of P.

147T-II3

..8

Наимено	водтемера екневс	Ед.имэ.	Показаталь
	Диаметр на входе,	MM	200
	Диаметр на виходе,	MM	2000
Камера	Объем камеры,	n _a	2,32
жлопьеоб-	Скорость воды на		
разования	эходе,	M/c	0,20
	Скорость потока на		
	выходе,	MM/c	I,63
	Время пребывания воды.	MZH	7,60
	Diene il portegues bode;		
	Диаметр, Длина цилиндрической	MM	2000
	Диаметр,	MM	
Грубчатый	Диаметр, Длина ци линдряческой	MM	2000
Грубчатый этотойных	Диаметр, Длина ци линдраческой части,	MM MOM S	2000
••	Диаметр, Длина цилиндряческой части, Объем,	MM MOM S	2000
••	Диаметр, Длина цилиндряческой части, Объем, Скорость движения	MM MOM S M	2000 1800 5,7

BJ&M. MMB. P	
NOADWCh & ASTO	08 30 06 :00
OND	_

1477-113

9

Скорий фильтр предназначен для более тлубокой очистки воды и устанавливается после трубчатого стстойника. Загрузка фильтракварцевый песок. Висота слоя фильтрукцей загрузки I,5 и. Висота слоя воды над загрузкой I,I и. Гранулометрический ссстав загрузки

зквивалентний диаметр зерен - 0,8-1

имнимальный дивметр

- 0.7

мэксимальный диаметр

- I.6

козфинент неоднородности - 1.8

м2, прополяительность промывки 5.7 минут.

В корпусе фильтра гредусмотрени два лина: верхний для загрузки фильтрующего слоя метериала, нижний для осмотра и ремонто дренажной системи. Дренах фильтра возможен двух видов: колначковий и из плит пористого полимербетсна. Для защити дренажной системи от засорения необходимо первый слой загрузки фильтра висотой 200 км осуществлять мелким гравием крупностью 245 мм. Скорость фильтрашии принята равной 5.5 м/ч. интенсивность промивки 13-15 л/сек из

В процессе очистие исходной води происходит наколление клопьеридной взвеси в намере илопьеобразования и васорение фильтрукщей закружии спорого фильтра, воледствии этого в напорном трубопроводе перед фильтром происходит повышение напора, а в трубопроводе отводящеми ильтрованную воду — понижение напора. При повышение (понижение) напора на 8+10 м отирываются влектроприродвие задвижии, установленние на трубопрозодах подвам и оброса промивной воды.

Промивия осуществляется обратним потоком воды, поступащей из резервуара чистой воды. Промивная вода, поступая на фильтр снизу вверх, расширяет его фильтрукцую загрузку, винося наконившиеся за фильтрошии загрязнения, а затем поступает в отстойнии и сычвает наконившийся в нем осадок. Промивная вода отводится в отстойнии промивной воды.

Промнека фильтров осуществляется поочередно. Для этого открываются те операционные задвижки, которые находятся перед и после промнекаюмся фильтром и отстойником.

Регенерация фильтра и трубчатого тостойника предусматривается в автоматическом режиме.

3.1.2. Реагентное козяйство

Для приготовления рабочих растворов реагентов: сернокислого влем ния, подвакрадемица приняти двухсенционные баки, выполненные из гумированного черного металла в металлическом корпусе. Каждая сенция бака снабжена патрубками с запорной арматурой для подвчи раствора реагента и сброса осадка. Баки оборудуется поплавковыми устройствами для забора осветленного раствора. Для перемешивания растворов реагентов принята механическая переносная мешалка. Цикличность затворения раствора коагулянта-24 часа, раствора полиакрилямица -20 суток. Данные по дозам реагентов сведени в таблицу и 3.

Для приготовления раствора коагулянта необходимо в каждый из двух отсеков бака ксагулянта загрузить необходимов количество реагента, предварительно разбив его на куски размером менее 50 мм. Затем следует залить бак водой полностью, оставив 15 см до верхней кромки и, закрепляя электрическую мешалку, последовательно над центром каждого отсека производить перемешивание раствора. Содержимов каждой секции бака должна перемешивание раствора. Содержимов каждой секции бака должна перемешиваться около 20+30 минут (накольшее время в зимний период) с перерывом 5+10 минут. Перемешивание следует начинать с той секции, где находится приемний поилавок насоса дозатора. Перед перемешиванием этой секции поплавок винимается во избежании его повреждения. Проверка эффективности перемешивания производится определением концентрации раствора кимическим методом.

Она додина составлять около 2% (но не менее 1,5%) по окиси алиминя.

TT

Доза реагентов

е инекономиеН	Ед. изм.	Horesstand
I. Доза сернокислого алхминия	mt/s	70
2. Доза поливириламида	MT/A	0,2
3. Концентрация рабочего		
раствора козгулянта	*	7
4. Концентрация рабочего раствора		
полнакриламила	*	0.1
5. Суточная потребность товарного	KT/CYT	160
продукта (коагулянта)	т/месяц	4,8
6. Суточная потреблюсть теверного	RT/CYT	2,0
продукта (ПАА)	т/месяц	60
7. Суточная потрабность рабочаго	m³/cyt	2,17
раствора козгулянта	P\z	90
8. Суточная потребность	n _g /oll	0,2
рабочего раствора ПАА.	P\x	8,33
9. Марка насоса-дозатора		
ковгулявта		HA2,5100/10
О. Марка насоса дозатора ПАА		HJZ,5 63/16

B36M, MHB.	
PORTING & ASTE	20100000
AB Mancan	996.x9

E

1471-113

DOPMAT A

ner I2

Видочение насоса-дозатора козгудянта должно производиться через 15 мин после окончания перемешивания в отсеке бака, где помещеется поплавок. При этом перемешивание других отсеков может продолжаться. Перед видочением насоса недо вивинтить зепорный колпачок поплавка, вынуть предохранительную сеточку и промыть ее под струей воды (или заменить на новую).

Опустив псплявок в всду, следует визувльно убедиться, что его всесивающее отверстве полностью затоплено в поднос воздуха отсутствует. Включение насоса-дозатора должно осуществляться после открития вентиля на всесивающем трубопроводе. Хринение реагентов прадусматривается сухое. В большой сенции склада реагентов размещается коагулянт, рассчитанний на месячый запас. Сенция склада ограждена съемиеми деревянными перегороджеми. Полнакриламиц хранится непосредственно в таре емкостью 50 кг. Загрузка реагента в склад осуществляется через дверной проем.

3.1.3. Обеззараживание

Обеззараживание води на стадки осуществляется посредством ввода в очищенную воду Ід-го раствора гипохлорита натрия, получевмого на электролизерах непроточного типа 34-5-01, методом электролиза насышенного раствора технической поваренной соли. Получение
гипохлорита натрия предусмотрено непосредственно в здании водоочистной станции, где в специальном помещении размещается электролизная
установка, которая состоит из следующих основных узлов:

растворного бака емкостью I,I6 м³ сварной конструкции из нержавекщей стали, механической мешалки, установленной на баке и электродвигателя - насоса ЭНСМ-I У4;

элентролизера 345-01 с зонтом вытлиной вентиляции; бака наколителя, устанавливаемого под электролизером; шкефа управления с оборудованием автоматики, выпрямительного агрегата УЗА-150/80.

В бак растворного узля загружается натрий хлористий техничесжий, заливается воля (расстояние от верхней плосиссти бака до

I47F-II3

13

уровня заливаемой воды составляет 80 мм) к с поможью металки перемеживается до получения концентрураенного раствора (320+380 г/г

Волучений раствор перекачивается из бака растворного увлав венну глектролизара, предварительно заполненную водопроводной водой на 2/3 объема, тде разбавляется до рабочей концентрации (100-120 p/s)на лакет электропов полвется напряжение от випрямителя. Под действием тока в узких зазорах между электродами происходит электролитическое разлежение натрия клористого технического с образованием гипохдориса натрия. После проведения электролиза полученный раствор гилохлорита натрия сливается в бак накопитель. Из бака-накопителя постое постое изсосия в сесобатываемую воду. Вся электролизная установка работает при вколченном вентиляторе. В случае временного выхода из строя электролизной установки необходимо использовать аварийный запас сухого хлорреагента (клорчой извести или гипохлорита кальния). В этом случае хдорреагент приготовдяется в баке накопителя электролизной установки или, если позволяют условия в отпельной секции бека приготовления раствора коагулянта. Пля хранения поваренной соли предусматривсется блок мокрого кренения соли. Потребность в активном клоре и товарном продукте сведена в табляцу 164. Необходимая доза творрезгента определяется в процессе эксплуатации в соответствии с требуемой концентрацией "остаточного клора" и требований ГОСТ 2874-82 "Вода питьевая" по указанию местных санитарных органов.

Проектом предусмотрена доза клорреагента - 3 мг/л. З.І.4. Резервуар чистой води

Емкость резервуара чистой воды вкимчает регулирующий объем воды и объем воды для двух промивок фильтров. Проектом принята установка отапливаемого металлического резервуара. Тепловая изоляция — полносборными панелями марки КТПП из минераловатных прошивных плит по ТУ 36-IIEO-85, задитное покрытие — лист влижениевый

I47T-II3

Гакманования	Ед. нэм.	Horseroal
I. Электролизная установка		2H 5-0I
2. Колическое установох	ur	2
3. Доза клора	MIT/I	3
4. Концандатия рабочего раствора	76	1
по активному клору	E\F	100+120
5. Концентрания антивного клюра		
в растворе гипсклорита	R/F	7+8
6. Потрэбный расход активног о		
хлора при дозе хлора 3 мг/ж	KI/OJI	2,4
7. Расход хлора с учетом		
увеличения расчетной дови		
в 1,5 раза	nt/cyt	3,6
8. Расход соли при удельном		
расходе ІЗ кг на І кг	er/cy r	46,8
витивного клора	кг/месяц	1404
9. Потребность рабочего раствора	a/cyt	390
гипохлорита натрия	<i>5</i> /4	16,3
О. Марка насоса дозатора		HA2,5 63/16
II. Количество насоссв		2

147T-U3

марки АДІ толщиной І мм по ГОСТ 21631-76.

3.1.5. Отстойник промывной воды

Промывние воды с фильтра и насосов-дозаторов отводятся в отстойник промывной воды, гда отстаиваются и ватем вновы поступают на очистку. Врамя отстаивания I-2 часа.

Отстойник оборудуется конусным дикцем под углом 60° , поизвысы и соответствующими патрубками. Отстойник изолируется и обогревается так же как резервуар чистой всды. Осадок забирается через головку муфтовую евтопистерной и вивозится в места согласованные с санашилотаницей.

3.1.6. Режим работы и штатное расписание

Режим работи водоочистной станции 3-х сменный.

Эксплуатация и контроль работи водоочистных сооружений вилочает операции по приготовлению растворов реагентов, пуску насосов, периодический контроль и насолюдение за подачей требуемых доз реагентов, качеством обработки води, работой насосов, технологическими параметрами установки "Струя" о помощью необходимых контрольно-измерительных устройств. Кроме этого, в обязанность оператора входит ведение рабочих журналов: технологической этчетности анализов качества обработки воды и крепости растворов реагентов. Штатное расписание приведено в таблице и 5

Тафица 5 Штатное расписанке

Накменование	Группа производет- венних процессов	I смена	П смена	Ш смена
Мастер-оператор	Ia	I	1	I
Леборант	Ia	İ		
Козгулянщик	Ie	I	I	
Хлоратор щик	Ia	I		
Boero B CMeity		4	2	1
Итого в сутки	•		?	

147T-II3 | I6

1043 Bannes & Ast

Byt.

- 3.2. Автоматизация технологического процесся
- 3.2.1, Автоматическое управление

Проектом препусмотрено включение:

резервного насоса перекачки чистой воли:

насоса перзкачки исходной волы:

насоса перекачки променной воды:

насоса перекачки гипотлорида натрия и перекачки козгулянта

при падении давления в напорных патрубках рабочих насоссв;

управление насссами перекачки чистой води по уровню в резервуере чистой води при понижении давления на фильтрах ФІ, Ф2;

управление отопительным агрегатами в зависимости от темперетури в помещении.

3.2.2. Измерания

Предусматриваются следующие намерения:

давления в напорных патрубках насосов до запорной арматуры; расхода жидкости в трубопроводах промивной и чистой воды; давление после фильтров ФІ и Ф2 до запорной арматуры.

3.2.3. Сигнализация

На щит оператора выведены сигналы:

максимального уровня в резервуарах чистой и промивной води;

минимального уровия в резервуврах чистой воды;

баках коэгулянта и баках поливириламила;

понижения давленяя на фильтрах ФІ, Ф2;

вилючения резервных насосов;

злектролизеров;

остановки насосов-дозаторов.

3.2.4. Конструктивное исполнение

Сигнальная арматура, ключи управления и ралейная синаретура Размедаются на щите оператора.

Электроприемчики станции очистки воды отнасятся у В натегорих в отношении надежности электроснобжения.

Питание электроприемников долено осуществляться по лнум взвиморезервируемым набельным линиям от двух незачисилих коточников цитания, наприжением 0,4 кВ от отдельностоящей трансформиторной полстанции.

Вводи набелей препусмотрени через степовие изнели на отметко 0.000 м.

Учет активной и реактивной зноргии продусмотрен в трансформаторной подстанном на стороне 0,4 кВ.

Нагрузка на станции приведена в таблице 6.

Taduzma 6

Табляца нагрузок

	Наименование потребителей	Установленися мощность, кВт	Расчетная мощность,кВт	Расчетный ток, A
Ort IO				
Ввод БЛ Ж 380/2	208	137,9	69,3	130

3.4. Решения по силовому электрооборудованию

Потребителями электроэнергии на напряжение 0,4 кВ являются асинхронные электропригатели технологического оборудования, систем вентиляции, электрическое отопление, щиты КИТИА и электрическое освещение. Наибольшая мощность электропригателя 15 кВт.

Для распределения электроэнергии, управления электроприводами предусмотрено низковольтное комплектное устройство (НКУ) в виде откритого шита, однорядного исполнения, установленного в электрошитской. Сбориме шини щита секционированы на две секции.

У всех электроприводов установлены аппараты местного управления.

1477-113

nec I8

Onpust A4

22.878 1

3 15 20. (5. 4)

Распределительные силовые сети выполнены проводом AliB в стальных трубах открыте по полу.

Кобели и провода вибрани с учетом длительного допустимого тока, гроверени не ссответотвие сечения к величине защитного аппарата, провероны на допустимую потерю напражения.

4. CTFONTENHIE PENEHUR

4. I. Архитентурно-строительные решения

В состав станции очистии воды входят производственное здание, отстойнии промивной воды, резервуар чистой воды и облок мокрого хранение соли.

Степень огнестойкости производственного эдания по СНиП 2.01.02-85.....

Категория производства по взривопожаро-

опасности......Д

Помещение по п/Э......нормальное

Размеры в плане,м

высота до наза нефсущих конструкций. 2,375;

Производственное здание монтируется из унифицированных глементов строительных конструкций серии 672 изготавливаемых в заводских условиях и состоящих из металлического основания, утепленного теплиизолиционным плитеми, кариаса из профилей квадратного сечения и ограждения из стальных трехолойных панелей с утеплителем Φ PП-I (ϕ =80 кгс/u3).

Унифицированные элементи доставляются на строительную плоиздку, монтируются самоходимым кранами на фундаменти и крепятся электродуговой сваркой к закладины конструкциям. Места стиковки блоков закрываются доборными элементами. Отстойных и резервуар

I47T-II3

Ject I9

4.2. Решения по отоплению и вентиляции

Проект отопления и вентиляции выполнен для расчетных виручных Temmedatyp MxHyc 50° C. MxHyc 40° C. MxHyc 30° . MxHyc 20° C.

Источником теплоснабления являются тепловые сети, параматры теплоносителя - перегретвя вода II5-70°C для наружних температур минус 50° С. минус 40° С и вода $95-70^{\circ}$ С для температур минус 30° С. MULLIYO 20° C.

Внутренние температуры воздуха в помещениях приняты:

- в произволственном помещения 10°С:
- в служебных помещениях 18°C:
- в остальных помещениях 16°С:

Система отопления запроектирована двухтрубная тупиковая с верхней разводкой теплоносителя. В качестве нагревательных приборов приняти конвектори "Комборт" типа КН 20.

Кроме того, предусмотрено воздушное отопление воздушноотопительними агрегатами АО2-4, включаемые автоматически при снижении температури до 5°С.

Предусмотрено технологическое теплосна ожение на обогрев резервувров чистой воды и отстойнаков премывной воды.

В помешении электролизной для компенсации технологической э кинилинед квироткоп вневодитиводпвс водесилодтива то имжетив мохвилческим побужлением.

Для защити калорифаров от заморахивания, при наружних температурах минус 50° C, минус 40° C, предусмотрена подача нагретого рециркуляционного воздуха в камеру поздухозабора с целью повишения температуры наружного воздуха перод калориферами.

В производственных помещениях, сануэле и складе реагентов запроектирована естественная вентиляция с вытяжкой воздуха через дефлекторы.

В складе реагентов, для обеспечения трехкратного воздухообмене продусмотрено приточное отверстие с жалюзийной решетиой и установ-

Konnposan

Горячая вода для битових нукд приготавливается в индивидуальном водоводяном пологревателе.

Расход тепла составляет:

На отопление:

минус 50°C, минус 40°C - 56255 Br (48500 ккал/ч)

минус 30°C, минус 20°C - 37975 Вт (32735 ккал/ч)

HO BOHTHJAHIMO:

имнус 50° C, минус 40° C - 45415 Вт (39150 ккал/ч)

минус 30° С, минус 20° С - 33410 Вт (28800 ккал/ч)

на технологические нуклы:

MEHYO 50°C, MEHYO 40°C - 37120 BT (32000 RRB J/4)

минус 30° С, минус 20° С - 24800 Вт (21350 ккал/ч)

на горячее водоснабления - I5000 Вт (I2930 ккал/ч)

4.3. Редения по водоснасмению и канализации

Вода для собственных нукд водоочистных соорумений подводится к следующим узлам установки: растворно-расходным бакам, электролизерам, к насосам-дозаторам и приборам сануала.

Для более быстрого приготовления (растворения) реагентов предусматривается горячее водоснабление, приготовляемов в водоподогревателе.

В проекте запроектирована неполная раздельная система канализеции: коз-битовая и производственная.

Основные показателя по водопроводу и канализации приведени в таблице в 7.

Таблицэ 7 Основные показатели

Наименование	Расход		
	и ³ /сут	M ₃ /4	л/с
Водопровод ВО	I,375	0,038	0,200
в том числе ТЗ	0,077	0.018	0,135
Ій винесикеней	0,175	0,038	1,800

1471-113

21

COMAT A4

4.4. Решения по эментрическому освещению

В помещении станции предусматривается освещение рабочее, аварийное, ремонтисс. Освещение общое, равномерное. Напражение сети рабочего и врарийного ссвещения # 330/220B, ремонтисто I2B.

Для оснещения предусмотрены светильники о газоразрядными лампами и лампаки накаливания.

Освещенность помещений принята в соответствии со СНеЛ П-4-79 "Естественное и искусственное освещения".

Для питания сетей озвешения предусмотроны автоматические виключетели в НКУ.

Управлением освещением централизованное со цитков освещения, выключателями по месту.

Для групповых сетей освещения в помещениях применени кабели ARBT. Прокладка кабелей выполнена открыто по строительным конструкциям с креплением накладными скобами.

Обслуживание светильникое предусмотрено с лестниц.

5. МЕРОПРИЯТИЯ ПО ОХРАНЕ ТРУДА

и техники безопасности

Проектом предусмотрены следующие мероприятия:

обеспечены микроклиматические условия согласно действующим санктарным нормам во всех помещениях водоочистных сооружений, что достигается действием систем отопления и приточно-вытяжной вентиляции;

для контроля парамэтров, наблюдение за которыми необходимо при эксплуатации станции, предусмотрены показывающие приборы;

предусмотрена сигнализация об аварийной остановке электроагрегетов:

металлические нетоковедущие части электрооборудования, труби для электропроводок, металлические элементы здрния занулить, обеспечив при этом металлическую связь с глухозаземленной нейтралью

1470-113

в соответствии с СК-305-77 "Инструкцией по проектировачию и устройству можнаеващить зданий и сооружений" здания насосных можимеващите не подлежат.

6. CXPAHA OKPYEADUEN CPENH

Одним из важнейших аспектов охраны окружающей среды является охрано от зогрязнения водных ресурсов и обеспечение потребности населения и народного хозяйства чистой водой.

В целях сокращения воды на производственные нужды и уменьшония сороса загрязнанных вод в водоем, в проекте предусмотрена система повторного использования воды от промывки фильтра, трубчатого отстойника, насосов-дозаторов. После отстаивания промывная вода вновь поступает на очистку, а осадок вывозится в места согласованные с СЭС.

7. TEXHUKO-ƏKOHOMMYECKME DOKASATEJIN

Технико-экономические показатели в сравнении с утвержденными приведены в таблице 7.

Сравнительная **та**блица технико-экономических показателей

Таблица 7

Наименование показателей	Показатели		
	Утвержденные	Достигнутые	
Годовой расход воды, и ³	292000	292000	
Расчетное количество обслуживаемых жителей, чел.	5000	5000	

I47T-II3

23

OAIHCE & AAFE BIRM.

3973 15 36

B38m. r.s. Nº		-
PORUMER IN ESTO	STATE OF THE PERSON NAMED IN COLUMN TWO IS NOT THE OWNER.	10
·	Í	-

	одолжение табл.	7
Наименование показателей	<u>Показатели</u> утвержденные	Дистигнутые
Штаты эксплуатационного персонала,чел.	7	7
Годовые эксплуатационные расходы, руб.	71811	67109
Площадь застройки, кв.м.	227,6	188,01
Строительный объем, м ³	8 92 ,3	797,04
Трудовые затраты, челдн	1055,7	942,6
Себестоимость очистки I м ³ сточных вод, руб.	0,245	0,229
Годовые приведенные затраты на I ы ^з очищенной воды, руб.	0,34	0,32
Сметная стоимость строительства, гыс. руб.	224,17	215,04
в том числе:		
CMP	179,44	168,85
оборудование	44,73	46,19

Годовые эксплуатационные расходы определены в разрезе влементов затрат и приведены в табл. 8:

расходы по энергетическим ресурсам рассчитаны согласно количественным показателям технологической части проекта и прейскуранту 09-01;

стоимость химических реагентов рассчитана по прейскуранту 05-01 (поз. 1-0932, 1-0030, I-0035);

затряты на основную и дополнительную э/плату определены исходя из численности обслуживающего персонала и среднегодовой э/платы на одного работающего в размере 2160 руб., принятой для Центрального района, отчисления на соцстрахование приняты в размере 14% от оси и дополнительная э/плата;

амортизационные отчисления рассчитаны согласно "Норы амортизационных отчислений по основным фондам народного хозяйства СССР"

I47F-[13

24

введенных в действие с 1.01.75г;

расходы на текущий ремонт оборудования и сооружений определены в размере 30% от суммы амортизационных отчислений;

прочие расходы приняты в размере 10% от суммы прямых затрат.

Расчет годовых эксплуатационных расходов

Таблица 8

Статьи затрат	Ед.изм.	Цена. руб.	Количество	Сумма
1. Электроэнергия:				
- макс. потребляемая мощность	кВт	36	137,9	4964,4
- потребляемая электро- вигденся	тыс.кВт	10	443,52	4435,2
- MToro:				9399,6
2. Хим. реагенты:				
поваренная соль	т/год	5,8	16,8	97,44
полиакрилахид	т/год	155	0,72	112
сернокислый альинний,	T/rog	79	58,4	4613,6
HTOPO:				4823,04
3. Фонд зарплаты обслужи- вающего персонала	руб	2160	7	15120
4. Отчисления на сох- страхование	*	14		2117
Mtors:				17237
5. Амортизационные отчис - ления				22730
6. Текущий ремонт				6819
7. Прочие затраты				8,0016
Bcero затрат	руб.			67109,4
		-		
	1	147F-E3		ſ

" HOAMETE & ANTO BIOM.

Konapossa

COLEPHARIAS

	CTD.
I. Общея часть	3
I.I. Основания для проэктирования	3
1.2, Исходине данные для проектурозания	3
I.3. Назначение и область применения	3
2. Генеральный план	4
3. Технологические решения	4
3.1. Решение по технологии производстве	4
3.І.І. Технологическая схема очистки водн	4
3.I.2. Pearetthoe xossicteo	11
3.1.3. Обеззараживоние	13
3.І.4. Резервуар чистой водк	14
3.1.5. Отетойник промывной воды	16
3.1.6. Режим работы и штатное расписание	16
3.2. Автоматизация технологического процесса	17
3.2.І. Управление	17
3.2.2. Измерение	17
3.2.3. Сигнализация	17
3.2.4. Фити	17
3.2.5. Размещение средств автоматизации	17
3.3. Решения по электроснаблению	18
3.4. Решения по силовому электрооборудованию	18
4. Строительные решения	19
4.І. Архитектурно-строительные решения	19
.4.2. Решения по этоплению и вентиляции	20
4.3. Рецения по водоснабжению и канализации	2 I
4.4. Решения по электрическому освещению	22
5. Мероприятия по охране труда и техники безопасности	
6. Охрана окружающей среды	
7. Технико-экономические показатели	23

ACHEN MATE BISA

TO PERSONAL FO

26