

ТИПОВЫЕ ПРОЕКТНЫЕ РЕШЕНИЯ

902-03-13

СТАНЦИИ БИОЛОГИЧЕСКОЙ ОЧИСТКИ СТОЧНЫХ ВОД  
ПРОПУСКНОЙ СПОСОБНОСТЬЮ 1,4; 2,7; 4,2;  
7 тыс.м3/сутки

АЛЬБОМ I  
ПОЯСНИТЕЛЬНАЯ ЗАПИСКА

17687-01

ЦЕНА 1-52

ОТПУСКНАЯ ЦЕНА  
НА МОМЕНТ РЕАЛИЗАЦИИ,  
УКАЗАНА В СЧЕТ-НАКЛАДНОЙ

ПЕРЕВЕДЕН В „ТИПОВЫЕ МАТЕРИАЛЫ  
ДЛЯ ПРОЕКТИРОВАНИЯ“, ПРОТОКОЛ  
Госстроя СССР от 12.09.85г. №68

902-03-13

ТИПОВЫЕ ПРОЕКТНЫЕ РЕШЕНИЯ  
902-03-13

СТАНЦИИ БИОЛОГИЧЕСКОЙ ОЧИСТКИ СТОЧНЫХ ВОД  
ПРОПУСКНОЙ СПОСОБНОСТЬЮ 1,4; 2,7; 4,2;  
7 тыс.м<sup>3</sup>/сутки

Состав проекта

Альбом I - Пояснительная записка  
Альбом II - Чертежи

АЛЬБОМ № I

Разработан  
Проектным институтом ЦНИИЭП  
инженерного оборудования

Утвержден Госгражданстроем  
Приказ № 59 от 20 февраля 1981г.

Рабочие чертежи введены в дей-  
ствие институтом ЦНИИЭП инже-  
нерного оборудования.

Приказ № 70 от 8 июля 1981г.

Главный инженер института  
Главный инженер проекта



А.Кетаев  
В.Лонтёшин

## О Г Л А В Л Е Н И Е

	Стр.
1. Общая часть	4
2. Техничко-экономическая часть	5
3. Генеральный план площадки	12
4. Технологическая часть	15
5. Описание сооружений	51
6. Теплотехническая часть	59
7. Отопление и вентиляция	65
8. Электроснабжение	67
9. Связь и сигнализация	76
10. Указания по привязке проектов	78

## I. ОБЩАЯ ЧАСТЬ

Серия типовых проектов "Станции биологической очистки сточных вод пропускной способностью 1,4; 2,7; 4,2; 7 тыс.м<sup>3</sup>/сутки" разработана по плану типового проектирования Госгражданстроя на 1979-1980гг.

Станции предназначены для очистки бытовых и близких к ним по составу сточных вод для районов с расчетной зимней температурой наружного воздуха -20; -30; -40°С.

Норма водоотведения принята 200; 280; 350 л/чел. в сутки. Проектом предусматривается биологическая очистка сточных вод с концентрациями загрязнений по БПКполн. от 375 до 210мг/л и взвешенным веществам от 325 до 190 мг/л и доведением этих концентраций после очистки до 15 мг/л.

В основу проекта положены следующие материалы:

задание на проектирование Госгражданстроя;

типовые проекты станций биологической очистки сточных вод производительностью 2,7 ÷ 7,0 тыс.м<sup>3</sup>/сутки /№ 902-2-258, 259, 260/ ;

рекомендации ВНИИ Водгео и НИИ КВОВ АКХ им. К.Д.Памфилова;

СНиП П-32-74. Канализация. Наружные сети и сооружения;

СНиП П-31-74. Водоснабжение. Наружные сети и сооружения;

материалы обследования станций по действующим типовым проектам.

## 2. ТЕХНИКО-ЭКОНОМИЧЕСКАЯ ЧАСТЬ

Серия типовых проектов станций биологической очистки сточных вод пропускной способностью 1,4; 2,7; 4,2; 7,0 тыс.м<sup>3</sup>/сутки рассчитана на применение для объектов с различными концентрациями поступающих бытовых сточных вод и местными условиями строительства.

Так, очистные сооружения могут быть запроектированы с блоком емкостей с первичным отстаиванием или без него, с централизованным теплоснабжением площадки очистных сооружений или от местной котельной, с применением для обеззараживания жидкого хлора /хлораторная/ или гипохлорита натрия /электролизная/ и др. Мощность трансформаторов, установленных в производственно-вспомогательном здании, допускает включение в состав комплекса сооружений для доочистки сточных вод на песчаных фильтрах и механического обезвоживания осадка.

В таблицах I и 2 приведены номера типовых проектов, стоимость отдельных сооружений, разработанных и примененных в данной серии проектов, а также эксплуатационные показатели.

Стоимость сооружений для серии  
типовых проектов в тыс. руб.

Таблица I

№ пп	Наименование	№ типового проекта	Пропускная способность тыс.м <sup>3</sup> /сут.				Примечание
			1,4	2,7	4,2	7	
I	2	3	4	5	6	7	
Приемная камера	серия 4.902-3	марка ПК-2-20 0,70	марка ПК-2-25 0,70	марка ПК-2-30а 0,70	марка ПК-2-30б 0,70	В/О"Союзводоканалпроект"	

## Продолжение таблицы I

I	2	3	4	5	6	7
Здание решеток	т.п.902-2-345	25,00	25,00	25,29	25,29	ЦНИИЭП инженерного оборудования
Песколовки	т.п.902-2-33I	тип I 6,50	тип II 6,50	тип III 6,50	тип IV 6,50	В/О "Союзводоканалпроект"
Водоизмерительный лоток	т.п.902-9-5	тип 2 0,95	тип 2 0,95	тип 3 0,98	тип 3 0,98	В/О "Союзводоканалпроект"
Блок емкостей	т.п.902-3-I4	<u>96,29</u> 77,28	<u>112,78</u> 100,78			ЦНИИЭП инженерного оборудования
	т.п.902-3-I5			<u>171,48</u> 140,00	<u>208,65</u> 177,38	
Административно-бытовой корпус	т.п.902-9-I2	49,46	49,46	49,46	49,46	ЦНИИЭП инженерного оборудования
Производственно-вспомогательное здание	т.п.902-9-II	58,75	<u>58,75</u>	<u>61,23</u>	<u>61,32</u>	ЦНИИЭП инженерного оборудования
			61,23	61,32	65,75	
Котельная	т.п.903-I-23/7I, тип 3	36,37	36,37	36,37	36,37	"Сантехпроект"

<u>1</u>	<u>2</u>	<u>3</u>	<u>4</u>	<u>5</u>	<u>6</u>	<u>7</u>
Дымовая труба	т.п. 907-2-22I	4,49	4,49	4,49	4,49	ГПИ "Укрпроектсталь- конструкция"
Хлораторная	т.п. 90I-7-I	23,09	23,09	23,09	23,09	ЦНИИЭП инженерного оборудования
или Электролизная	т.п. 90I-3-76	36,04	36,04	36,04	36,04	"Гипрокоммунводо- канал"

В числителе приведена стоимость для варианта с первичным отстаиванием, в знаменателе - без первичного отстаивания.

Стоимость сооружений, зданий приведена при норме водоотведения 350 л.чел. сутки и для варианта с местной котельной.

Стоимость здания решеток и песколовок приведена для высоты насыпи 4 м.

Технико-экономические показатели  
комплексов приведены в таблице 2

Таблица 2

Наименование	Един. изм.	К о л и ч е с т в о			
		Пропускная		способность тыс. м <sup>3</sup> /сутки	
		1,4	2,7	4,2	7
I	2	3	4	5	6
Обслуживающий штат	чел.	31	31	31	31
Потребная мощность	кВт	<u>185,6</u>	<u>185,6</u>	<u>194,6</u>	<u>243,8</u>
		185,6	194,6	243,8	289,8
Установленная мощность трансформаторов	кВА	2 x 250	2 x 250	2 x 250	<u>2 x 250</u>
					2 x 400
Годовой расход:					
электроэнергии	тыс. кВт. час в год	<u>1300</u>	<u>1300</u>	<u>1362</u>	<u>1710</u>
		1300	1362	1710	2030
тепла	Гкал/год	1482	1482	1482	1482
воды	тыс. м <sup>3</sup> /год	29,2	29,2	29,2	29,2
жидкого хлора	т/год	2,02	3,89	6,05	10,1



I	2	3	4	5	6
Количество очищенной воды	тыс.м <sup>3</sup> /год	511	984	1532	2550
Стоимость строитель- ства	тыс.руб.	<u>301,60</u> 232,59	<u>318,09</u> 308,57	<u>379,59</u> 348,20	<u>417,03</u> 390,01
в том числе: строительно-монтаж- ных работ	тыс.руб.	<u>254,33</u> 235,32	<u>270,82</u> 259,08	<u>330,53</u> 299,61	<u>368,44</u> 337,24
оборудование	тыс.руб.	<u>47,27</u> 47,27	<u>47,27</u> 49,49	<u>49,69</u> 48,59	<u>48,59</u> 52,77
в I м <sup>3</sup> суточной производительности	руб.	<u>214</u> 201	<u>117</u> 114	90 82	59 55
Годовые эксплуата- ционные затраты	тыс.руб.	<u>96,0</u> 93,7	<u>97,3</u> 97,1	<u>101,8</u> 101,6	<u>106,5</u> 106,4
в том числе на: содержание штата	тыс.руб.	46,5	46,5	46,5	46,5

1	2	3	4	5	6
электроэнергию	тыс.руб.	<u>21,4</u> 21,4	<u>21,4</u> 21,8	<u>21,8</u> 23,5	<u>23,5</u> 25,1
Отопление	тыс.руб.	6,8	6,8	6,8	6,8
воду	тыс.руб.	2,9	2,9	2,9	2,9
жидкий хлор	тыс.руб.	0,3	0,6	1,0	1,7
амортизационные отчисления 5%	тыс.руб.	<u>15,1</u> 13,0	<u>15,9</u> 15,4	<u>19,0</u> 17,4	<u>20,9</u> 19,5
текущий ремонт 1%	тыс.руб.	<u>3,0</u> 2,8	<u>3,2</u> 3,1	<u>3,8</u> 3,5	<u>4,2</u> 3,9
Стоимость очистки 1м3 сточных вод	коп.	<u>18,7</u> 18,3	<u>9,9</u> 9,8	<u>6,6</u> 6,5	<u>4,2</u> 4,1
Годовые приведенные затраты	тыс.руб.	<u>132,2</u> 127,6	<u>135,5</u> 134,1	<u>147,4</u> 143,4	<u>156,5</u> 153,2

I	2	3	4	5	6
---	---	---	---	---	---

В числителе даны значения для варианта станций биологической очистки сточных вод с первичным отстаиванием, в знаменателе - без первичного отстаивания.

Технико-экономические показатели приведены для серии станций биологической очистки со следующим составом сооружений: приемная камера, здание решеток, песколовки, водоизмерительный лоток, блок емкостей, административно-бытовой корпус, производственно-вспомогательное здание, котельная, дымовая труба, хлораторная и без учета: вертикальной планировки, благоустройства площадки очистной станции и внутриплощадочных коммуникаций. Показатели приведены при норме водоотведения 350 л/чел.сут.

## 3. ГЕНЕРАЛЬНЫЙ ПЛАН ПЛОЩАДКИ

В составе очистных сооружений пропускной способностью 1,4; 2,7; 4,2; 7 тыс.м<sup>3</sup>/сутки предусмотрены следующие сооружения:

Приемная камера.

Здание решеток.

Песколовки.

Водоизмерительный лоток.

Блок емкостей в составе:

первичные отстойники, аэротенки, вторичные отстойники, контактные резервуары, аэробные стабилизаторы /вариант с первичным отстаиванием/;

аэротенки, вторичные отстойники, контактные резервуары, аэробные стабилизаторы /вариант без первичного отстаивания/.

Административно-бытовой корпус.

Производственно-вспомогательное здание.

Хлораторная со складом хлора.

Электролизная.

Котельная.

Резервуар бытовых сточных вод.

Резервуар для сбора плавающих веществ.

Камера выпуска уплотненного стабилизированного осадка.

Камера опорожнения блока емкостей.

Камера выпуска очищенных сточных вод.

Иловые и песковые площадки.

Площадки компостирования.

Решения резервуаров бытовых сточных вод, для сбора плавающих веществ и камер выпуска уплотненного стабилизированного осадка, опорожнения блока емкостей, выпуска очищенных сточных вод, примерная конструкция напусков на иловые площадки приведены на чертежах в Т.П.902-03-13 альбом П.

Песковые площадки и площадки компостирования должны решаться при конкретной привязке проекта.

Исходя из вышеперечисленного набора сооружений, в Т.П. 902-03-13 альбом П приведены схемы генпланов очистных сооружений с указанием необходимых площадей участков. Схемы генпланов разработаны с учетом требований СНиП П-М.1.71\* и СНиП П-32-74.

Поверхность участков условно принята горизонтальной, площадка технологических емкостей и сооружений приподнята, исходя из возможности компоновки очистных станций и установок доочистки сточных вод на песчаных фильтрах по Т.П. 902-2-250; 902-2-325; 326; 327.

Проезды на площадке обеспечивают подъезд ко всем зданиям и сооружениям. Покрытие проездов усовершенствованное, облегченное.

Вдоль ограждения - полоса насаждений древесно-кустарниковых пород.

Приведенная компоновка генплана и вертикальная посадка зданий и сооружений является примерной и уточняется при привязке проекта в зависимости от топографических, геологических и прочих местных условий. Участок следует располагать с подветренной стороны по отношению к жилым массивам, рекомендуется выбирать территорию со спокойным рельефом и уклоном, обеспечивающим минимальные объемы земляных работ при строительстве очистной станции. При привязке к конкретному участку вертикальная планировка вокруг зданий решается в общей системе вертикальной планировки площадки с обеспечением нормального стока поверхностных вод, а санитарно-защитная зона для станций с иловыми площадками определяется в соответствии со СНиП П-32-74.

В проекте предусмотрены системы хозяйственно-питьевого и технического водоснабжения. Снабжение хозяйственно-питьевой водой очистных сооружений принято от наружного водопровода канализуемого объекта. Ввод водопровода  $\varnothing$  100 мм предусмотрен в административно-бытовой корпус, где для измерения расхода потребляемой воды предусмотрен турбинный водомер. После водомера вода подводится к потребителям: административно-бытового корпуса, котельной, хлораторной или электролизной, здания решеток и производственно-вспомогательного здания.

В проекте предусмотрена система использования технической воды, подаваемой в здание решеток и в производственно-вспомогательное здание.

Бытовые сточные воды административно-бытового корпуса, производственно-вспомогательного здания, котельной, хлораторной или электролизной поступают в канализационную сеть площадки очистных сооружений и затем в резервуар, размещаемый около производственно-вспомогательного здания, откуда насосами перекачиваются в приемную камеру бытовых сточных вод.

Разработано два варианта теплоснабжения очистных сооружений:

от местной котельной;

централизованное /от постороннего источника/.

Подача тепла предусмотрена в здание решеток, административно-бытовой корпус, производственно-вспомогательное здание, хлораторную или электролизную, блок емкостей.

Электроснабжение объектов очистных сооружений предусмотрено от КТП, встроенную в производственно-вспомогательное здание.

Телефонизация и радиофикация осуществляется от соответствующих городских или поселковых сетей канализуемого объекта.

Прокладка внутриплощадочных сетей водопровода, бытовой канализации, теплоснабжения, электроснабжения, телефонизации и радиофикации определяется при привязке проекта и разработке генплана станции.

#### 4. ТЕХНОЛОГИЧЕСКАЯ ЧАСТЬ

##### 4.1. Схема очистки сточных вод и обработки осадков

Типовым проектом принята полная биологическая очистка сточных вод на аэротенках с пневматической аэрацией с доведением концентрации загрязнений по взвешенным веществам и БПКполн. до 15 мг/л.

Схема предусматривает обработку бытовых и близких к ним по составу сточных вод.

Обработка осадка предусмотрена по схеме: аэробная стабилизация смеси осадков или избыточного активного ила /вариант без первичного отстаивания/ с подсушкой на иловых площадках и компостированием.

Обеззараживание сточной воды предусмотрено по двум вариантам: с применением жидкого хлора или гипохлорита натрия.

Сточная вода поступает в приемную камеру, затем проходит решетки /механизированные/, далее по лоткам подводится в песколовки /горизонтальные с круговым движением воды/ и затем проходит водоизмерительный лоток, после которого распределяется по секциям блока емкостей.

В блоке емкостей при варианте с первичным отстаиванием сточная вода проходит последовательно: первичные отстойники, аэротенки, вторичные отстойники и контактные резервуары.

При варианте блока емкостей без первичного отстаивания сточная вода проходит последовательно: аэротенки, вторичные отстойники и контактные резервуары. После контактных резервуаров очищенная вода стводится в водоем или на сооружения доочистки.

Отбросы с решеток собираются в контейнер и вывозятся мусоровозом на специально отведенные площадки, согласованные с местными санитарными органами, или площадки компостирования.

Песок из песколовок с помощью гидроэлеватора отводится на песковые площадки, откуда по мере подсушки периодически вывозится на усовершенствованную свалку или площадки компостирования.

Рабочая вода для гидроэлеваторов поступает из трубопровода технической /биологически очищенной/ воды. Отвод плавающих веществ предусмотрен в резервуар с последующей откачкой и вывозом в специально отведенные места.

Осадок первичных отстойников эрлифтами подается в аэробный стабилизатор через иловую камеру.

Активный ил из вторичных отстойников с помощью эрлифтов отводится в иловую камеру, из которой циркулирующий ил подается в аэротенк, а избыточный ил - в аэробный стабилизатор, где совместно с осадком из первичных отстойников сбраживается в аэробных условиях.

При варианте без первичного отстаивания в аэробном стабилизаторе обрабатывается только избыточный активный ил из вторичных отстойников.

В процессе сбраживания должна достигаться такая степень распада беззольного вещества /25-30%/, при котором обеспечиваются наибольшая водоотдача и возможность последующего интенсивного компостирования осадка.

Для отведения иловой воды в аэробном стабилизаторе предусмотрена отстойная зона, откуда она перепускается в аэротенк. Сброженный осадок из аэробных стабилизаторов перекачивается насосами, установленными в производственно-вспомогательном здании, на иловые площадки. После подсушки на иловых площадках осадок должен компостироваться, а затем может быть использован в качестве удобрения.

Дренажные воды от песковых и иловых площадок должны возвращаться на очистку в голову очистных сооружений.

Типовым проектом предусмотрена возможность обработки осадка на сооружениях механического обезвоживания осадка с применением центрифуг марки ОГШ 352К-6. С этой целью в проекте производственно-вспомогательного здания предусмотрен открытый торец для возможности пристройки помеще-



ний, необходимых для использования данного метода обезвоживания осадка. Кроме этого мощность трансформаторов, установленных в производственно-вспомогательном здании, допускает включение нагрузок от сооружений механического обезвоживания осадка. Применение механического обезвоживания разработанного диапазона производительностей должно в каждом конкретном случае обосновываться технико-экономическим расчетом.

#### 4.2. Исходные и расчетные данные.

В соответствии с заданием на проектирование исходные и расчетные данные приведены в таблице 3.

#### 4.3. Расчет сооружений.

Расчет сооружений приведен в таблице 4.

Исходные и расчетные данные

Таблица 3

Наименование	Един. измерения	Пропускная способность станции тыс.м <sup>3</sup> /сут.											
		1,4			2,7			4,2			7,0		
		Норма водоотведения в л/чел.сут.											
		200	280	350	200	280	350	200	280	350	200	280	350
I	2	3	4	5	6	7	8	9	10	11	12	13	14
Средний расход: часовой;	м <sup>3</sup> /ч	58,3			112,5			175			292		

Продолжение таблицы 3

I	2	3	4	5	6	7	8	9	10	11	12	13	14
секундный;	м <sup>3</sup> /с	0,02				0,03			0,05			0,08	
секундный	л/с	16,3				30,6			48,6			80,6	
Коэффициент не- равномерности	-	2,46				2,0			1,81			1,68	
Максимальный /рас- четный/ расход:													
часовой	м <sup>3</sup> /ч	143				225			317			490	
секундный	м <sup>3</sup> /с	0,04				0,06			0,09			0,14	
секундный	л/с	40				62,5			88			136	
Максимально- секундный рас- ход /для расче- та лотков/	л/с	60				94			123			190	
Расчетное число жителей	чел.	7000	5000	4000	13500	9640	7710	21000	15000	12000	35000	25000	20000
Количество загряз- нений:													
по взвешенным веществам при норме 65г/сут. на 1 человека	кг/сут	455	325	260	878	625	501	1365	975	780	2275	1625	1300

902-03-13

( I )

19

17667-01  
Продолжение таблицы 3

<u>I</u>	<u>2</u>	<u>3</u>	<u>4</u>	<u>5</u>	<u>6</u>	<u>7</u>	<u>8</u>	<u>9</u>	<u>10</u>	<u>11</u>	<u>12</u>	<u>13</u>	<u>14</u>
по БПК <sub>5</sub> неосвет- ленных сточных вод при норме 54г/сут. на одно- го человека	кг/сут	378	270	216	729	520	416	1134	810	648	1890	1350	1080
по БПК <sub>полн.</sub> неос- ветленных сточных вод при норме 75 г/сут. на од- ного человека	кг/сут	525	375	300	1012	722	578	1575	1125	900	2625	1875	1500
По БПК <sub>полн.</sub> в ос- ветленной сточ- ной воде при норме 40г/сут на одного человека	кг сут	280	200	160	540	386	308	840	600	480	1400	1000	800
Расчетные концент- рации загрязнений сточной воды:													
по взвешенным веществам;	мг/л	325	232	186	325	232	186	325	232	186	325	232	186
по БПК <sub>5</sub> неосвет- ленной жидкости;	"	270	193	154	270	193	154	270	193	154	270	193	154

<u>I</u>	<u>2</u>	<u>3</u>	<u>4</u>	<u>5</u>	<u>6</u>	<u>7</u>	<u>8</u>	<u>9</u>	<u>10</u>	<u>11</u>	<u>12</u>	<u>13</u>	<u>14</u>
по БЖполн.неосветленной жидкости;	мг/л	375	268	214	375	268	214	375	268	214	375	268	214
по БЖполн. осветленной жидкости	"	200	143	114	200	143	114	200	143	114	200	143	114
Принятая концентрация загрязнений сточной воды /округленная/:													
по взвешенным веществам;	мг/л	325	230	190	325	230	190	325	230	190	325	230	190
по БЖ <sub>5</sub> неосветленной жидкости;	"	270	190	150	270	190	150	270	190	150	270	190	150
по БЖполн. неосветленной жидкости;	"	375	270	210	375	270	210	375	270	210	375	270	210
по БЖполн.осветленной жидкости	"	200	140	110	200	140	110	200	140	110	200	140	110

	1	2	3	4	5	6	7	8	9	10	11	12	13	14	
Концентрация загрязнений в очищенной сточной воде:															
по БПК <sub>полн.</sub> ;		мг/л								15					
по взвешенным веществам		мг/л								15					

## Расчет очистных сооружений

Таблица 4

Наименование	Ед. изм.	Пропускная способность станции тыс. м <sup>3</sup> /сут.														
		1,4			2,7			4,2			7,0					
		Норма водоотведения в л/чел.сут.														
8	I	200	280	350	200	280	350	200	280	350	200	280	350			
		2	3	4	5	6	7	8	9	10	11	12	13	14		
Обработка воды																
Приемная камера																
Расчетный расход	л/с	40					62,5				88					136





I	2	3	4	5	6	7	8	9	10	11	12	13	14
Песколовки и песковые площадки													
Расчетный расход суточный	м <sup>3</sup> /сут	1400		2700			4200			7000			
максимально- секундный	л/с	40		62,5			88			136			
Принятый типовой проект песколовки и тип	Песколовки с круговым движением сточных вод производительностью 1400-64000 м <sup>3</sup> /сут. т.п. 902-2-331												
Пропускная спо- собность приня- того типа пес- коловок :													
суточная	м <sup>3</sup> /сут	1400 + 2700		2700 + 4200			4200 + 7000			7000 + 10000			
секундная	л/с	31 + 56		56 + 83			83 + 133			133 + 183			
Диаметр песко- ловки и	м	4,0		4,0			4,0			4,0			
количество	шт	2		2			2			2			
ширина канала	мм	500		500			800			800			
Ширина подво- дящего и отво- дящего лотка	мм	300		300			450			450			



I	2	3	4	5	6	7	8	9	10	11	12	13	14
Количество за- держиваемого песка при влаж- ности 60% и объемном весе 1,5 т/м <sup>3</sup> и нор- ме 0,02 л/чал. сут.	м <sup>3</sup> / сут	0,14	0,10	0,08	0,27	0,19	0,15	0,42	0,30	0,24	0,70	0,50	0,40
	т/сут.	0,21	0,15	0,12	0,40	0,28	0,22	0,63	0,45	0,36	1,05	0,75	0,60
	м <sup>3</sup> /год	51	37	29	98	70	55	153	110	88	256	183	146
Принятый тип гидроэлеватора	-	Серия 4.902-7; D <sub>с</sub> = 30 ; D <sub>г</sub> = 55											
Расход рабочей жидкости и не- обходимый напор	м <sup>3</sup> /ч м	70 50											
Принятый насос гидроэлеваторов песколовок	-	Насос марки ФГ144/46 с эл.двиг. А02-81-4; N = 40 квт; n=1450 об/мин; Q = 79 + 162 м <sup>3</sup> /ч; H=50 + 44м											
Необходимая пло- щадь песковых площадок при на- грузке 3 м <sup>3</sup> /м <sup>2</sup> в год	м <sup>2</sup>	17	12	10	33	23	18	51	37	30	86	61	49

	1	2	3	4	5	6	7	8	9	10	11	12	13	14	
Необходимая площадь песковых площадок с $K=1,3$ на устойство валиков	$m^2$	22	16	13	43	30	24	67	48	39	112	80	64		
Принятые размеры площадок и их количество	м	4x4			4x6			6x6			6x10				
	шт	2			2			2			2				
Фактическая площадь песковых площадок	$m^2$	32			48			72			120				
Водоизмерительный лоток															
Расчетный расход	$m^3/ч$	1	4	3	225			317			490				
Принятый типовой проект и тип															
	тип 2				Сборные лотки Вентури т.п.902-9-5			тип 2			тип 3			тип 3	
Пропускная способность принятого водоизмерительного лотка	$m^3/ч$	320			320			500			500				

	1	2	3	4	5	6	7	8	9	10	11	12	13	14
Размеры водоизмерительного лотка:														
ширина;	м	0,3		0,3		0,45		0,45						
длина.	м	2,9		2,9		3,1		3,1						
Отстойники горизонтальные первичные														
Расчетный расход	м <sup>3</sup> /ч	143		225		317		490						
Концентрация взвешенных веществ, в поступающем стоке.	мг/л	325	230	190	325	230	190	325	230	190	325	230	190	
Заданный эффект отстаивания	%	55	50	45	55	50	45	55	50	45	55	50	45	
Концентрация загрязнений после отстойников при заданном эффекте отстаивания	мг/л	145	115	105	145	115	105	145	115	105	145	115	105	

I	2	3	4	5	6	7	8	9	10	11	12	13	14
Продолжительность отстаивания в цилиндре H=0,5м при заданном эффекте отстаивания	с	725	820	860	725	820	860	725	820	860	725	820	860
Глубина проточной зоны	м	1,5		1,5		1,7		1,7		1,7		1,7	
Гидравлическая крупность	мм/с	0,82	0,73	0,69	0,82	0,73	0,69	0,9	0,8	0,76	0,9	0,8	0,76
Принятое количество секций и их ширина	шт	3		3		4		4		4		4	
	м	6		6		6		6		6		6	
Фактическая скорость протекания	мм/с	1,47		2,32		2,16		3,33		3,33		3,33	
Расчетная длина	м	5,4	6,1	6,4	8,5	9,5	10,1	8,2	9,2	9,7	12,6	14,1	14,9
Принятая длина	м	9		9		12		12		12		12	
Фактическая продолжительность отстаивания в цилиндре H=0,5м	с	1210		770		1070		690		690		690	

I	2	3	4	5	6	7	8	9	10	11	12	13	14
Фактическая гидравлическая крупность	мм/с	0,49		0,77			0,61			0,95			
Принятый эффект отстаивания	%	55	50	45	54	45	40	55	50	45	54	45	40
Концентрация взвешенных веществ после отстойников при принятом эффекте отстаивания	мг/л	145	115	105	150	125	115	145	115	105	150	125	115
Аэротенки													
Продолжительность аэрации	ц	<u>6,7</u>	<u>5,7</u>	<u>4,5</u>	<u>6,7</u>	<u>5,7</u>	<u>4,5</u>	<u>6,7</u>	<u>5,7</u>	<u>4,5</u>	<u>6,7</u>	<u>5,7</u>	<u>4,5</u>
$t = \frac{L_a - L_t}{a(t - S_a)} p$		-	-	7,3	-	-	7,3	-	-	7,3	-	-	7,3
БПКполн. поступающей в аэротенк сточной воды, $L_a$	мг/л	<u>200</u>	<u>140</u>	<u>110</u>	<u>200</u>	<u>140</u>	<u>110</u>	<u>200</u>	<u>140</u>	<u>110</u>	<u>200</u>	<u>140</u>	<u>110</u>
		-	-	210	-	-	210	-	-	210	-	-	210
БПКполн. очищенной воды, $L_t$	"	15											



	1	2	3	4	5	6	7	8	9	10	11	12	13	14
Необходимая длина	м	<u>12,0</u>	<u>10,9</u>	<u>9,5</u>	<u>22,2</u>	<u>19,8</u>	<u>16,3</u>	<u>18,6</u>	<u>16,8</u>	<u>14,3</u>	<u>28,9</u>	<u>25,8</u>	<u>22,0</u>	
		-	-	11,1	-	-	20,2	-	-	17,1	-	-	26,3	
Принятая длина	м	<u>12,0</u>	<u>12,0</u>	<u>12,0</u>	<u>24,0</u>	<u>21,0</u>	<u>18,0</u>	<u>21,0</u>	<u>18,0</u>	<u>15,0</u>	<u>30,0</u>	<u>27,0</u>	<u>24,0</u>	
		-	-	12,0	-	-	24,0	-	-	21,0	-	-	30,0	
Фактический объем аэротенка	м <sup>3</sup>	<u>650</u>	<u>650</u>	<u>650</u>	<u>1300</u>	<u>1130</u>	<u>970</u>	<u>2090</u>	<u>1790</u>	<u>1490</u>	<u>2980</u>	<u>2680</u>	<u>2680</u>	
		-	-	650	-	-	1300	-	-	2090	-	-	2980	
Удельный расход воздуха														
$D = \frac{z(L\sigma - L_t)}{K_1 K_2 n_1 n_2 (C_p - C)}$	м <sup>3</sup> /м <sup>3</sup>	<u>9,2</u>	<u>6,2</u>	<u>4,7</u>	<u>9,2</u>	<u>6,2</u>	<u>4,7</u>	<u>7,6</u>	<u>5,1</u>	<u>3,9</u>	<u>7,6</u>	<u>5,1</u>	<u>3,9</u>	
		-	-	9,7	-	-	9,7	-	-	8,0	-	-	8,0	

где:

$z$  - удельный расход кислорода

мг/мг

1,1

$K_1$  - коэффициент, учитывающий тип аэраторов

-

1,47

I	2	3	4	5	6	7	8	9	10	11	12	13	14
$K_2$ - коэффициент, зависящий от глубины погружения аэратора		2,08					2,52						
$\Pi_1$ - коэффициент, учитывающий температуру сточных вод	-	1,0											
$\Pi_2$ - коэффициент, учитывающий отношение скорости переноса кислорода в иловой смеси к скорости переноса его в чистой воде	-	0,85											
$C$ - средняя концентрация кислорода в аэротенке	мг/л	2,0											
$C_p$ - растворимость кислорода воздуха в воде	мг/л	10,5											



902-03-13

( I )

33

Продолжение таблицы 4

I	2	3	4	5	6	7	8	9	10	11	12	13	14
Расчетная интенсивность аэрации	$\frac{m^3}{m^2 \cdot ч}$ <u>4,1</u>	<u>3,3</u>	<u>3,2</u>	<u>4,1</u>	<u>3,3</u>	<u>3,2</u>	<u>4,7</u>	<u>3,7</u>	<u>3,6</u>	<u>4,7</u>	<u>3,7</u>	<u>3,6</u>	
	-	-	5,0	-	-	5,0	-	-	5,7	-	-	5,7	
Принятая интенсивность аэрации	$\frac{m^3}{m^2 \cdot ч}$ <u>4,1</u>	<u>4,0</u>	<u>4,0</u>	<u>4,1</u>	<u>4,0</u>	<u>4,0</u>	<u>4,7</u>	<u>3,7</u>	<u>3,6</u>	<u>4,7</u>	<u>3,7</u>	<u>3,6</u>	
	-	-	5,0	-	-	5,0	-	-	5,7	-	-	5,7	
Принятый удельный расход воздуха	$\frac{m^3}{m^3}$ <u>9,2</u>	<u>7,6</u>	<u>6,0</u>	<u>9,2</u>	<u>7,6</u>	<u>6,0</u>	<u>7,6</u>	<u>5,1</u>	<u>3,9</u>	<u>7,6</u>	<u>5,1</u>	<u>3,9</u>	
	-	-	9,7	-	-	9,7	-	-	8,0	-	-	8,0	
Расход воздуха на аэрацию	$\frac{m^3}{ч}$ <u>890</u>	<u>780</u>	<u>680</u>	<u>1640</u>	<u>1430</u>	<u>1160</u>	<u>2020</u>	<u>1440</u>	<u>1190</u>	<u>3140</u>	<u>2220</u>	<u>1830</u>	
	-	-	900	-	-	1700	-	-	2080	-	-	3200	
Расход воздуха с учетом расхода воздуха на регенератор с интенсивностью аэрации в регенераторе 4 $\frac{m^3}{m^2 \cdot ч}$ .	$\frac{m^3}{ч}$ <u>890</u>	<u>1000</u>	<u>900</u>	<u>1640</u>	<u>1430</u>	<u>1160</u>	<u>2020</u>	<u>1440</u>	<u>1480</u>	<u>3140</u>	<u>2220</u>	<u>1830</u>	
	-	-	1120	-	-	1700	-	-	2370	-	-	3200	

I	2	3	4	5	6	7	8	9	10	11	12	13	14
Процент циркулирующего активного ила													
$p = \frac{K_c - K_{ж}}{K_i - K_c} \cdot 100 \%$		<u>62</u>	<u>46</u>	<u>47</u> 82	<u>61</u>	<u>45</u>	<u>46</u> 82	<u>62</u>	<u>46</u>	<u>47</u> 82	<u>61</u>	<u>45</u>	<u>46</u> 82
где:													
$K_c$ - концентрация активного ила в иловой смеси, направляемой во вторичный отстойник	мг/л	<u>1800</u>	<u>1500</u>	<u>1500</u> 1900	<u>1800</u>	<u>1500</u>	<u>1500</u> 1900	<u>1800</u>	<u>1500</u>	<u>1500</u> 1900	<u>1800</u>	<u>1500</u>	<u>1500</u> 1900
$K_{ж}$ - концентрация взвешенных веществ в осветленной жидкости	мг/л	<u>145</u>	<u>115</u>	<u>105</u> 190	<u>150</u>	<u>125</u>	<u>115</u> 190	<u>145</u>	<u>115</u>	<u>105</u> 190	<u>150</u>	<u>125</u>	<u>115</u> 190
$K_i$ - концентрация возвратного ила	мг/л	4000											

I	2	3	4	5	6	7	8	9	10	11	12	13	14
Расход циркулирующего активного ила	м <sup>3</sup> /ч	<u>36</u>	<u>27</u>	<u>28</u> 48	<u>69</u>	<u>51</u>	<u>52</u> 101	<u>109</u>	<u>81</u>	<u>82</u> 144	<u>178</u>	<u>131</u>	<u>134</u> 240

Удельный расход воздуха для перекачки циркулирующего активного ила

м <sup>3</sup> /м <sup>3</sup>	1,34	1,18
--------------------------------	------	------

$$W_{YA} = \frac{hr}{23 \cdot 2,9 \cdot \frac{hr(K_f-1)+10}{10}}$$

где:

$\xi$  - КПД эрлифта 0,6

$hr$  - геометрическая высота подъема активного ила 2,04 2,34

$K_f = \frac{H_0}{hr}$  - коэффициент погружения форсунки 2,04 2,67

902-03-13

( I )

36

Продолжение таблицы 4

	<u>1</u>	<u>2</u>	<u>3</u>	<u>4</u>	<u>5</u>	<u>6</u>	<u>7</u>	<u>8</u>	<u>9</u>	<u>10</u>	<u>11</u>	<u>12</u>	<u>13</u>	<u>14</u>			
Нп - глубина погружения форсунок от уровня налива	м	4,89										6,24					
Расход воздуха на перекачку циркулирующего активного ила	м <sup>3</sup> /ч	<u>48</u>	<u>36</u>	<u>38</u>	<u>91</u>	<u>69</u>	<u>70</u>	<u>129</u>	<u>96</u>	<u>97</u>	<u>210</u>	<u>155</u>	<u>158</u>				
		-	-	65	-	-	135	-	-	170	-	-	283				
Вторичные отстойники.																	
Расчетный расход сточных вод	м <sup>3</sup> /ч	143										225		317		490	
Необходимый объем отстойников при времени отстаивания 2 часа	м <sup>3</sup>	286										450		634		980	
Принятые размеры горизонтальных вторичных отстойников																	
глубина проточной части	м	1,7										1,7		2,3		2,3	

I	2	3	4	5	6	7	8	9	10	11	12	13	14
ширина	м	6	6	6	6	6	6	6	6	6	6	6	6
длина	м	12	12	12	12	15	15	15	12	12	12	18	18
количество	шт	3	3	3	3	3	3	3	4	4	4	4	4
Объем при заданных размерах	м <sup>3</sup>	367	367	367	367	458	458	458	652	652	652	992	992
Фактическое время отставания	час	2,56	2,56	2,56	2,56	2,08	2,08	2,08	2,06	2,06	2,06	2,03	2,03
Удельный расход на И.п.м. сборного водослива / лотка/	л/с.м.	1,7	1,7	1,7	1,7	3,5	3,5	3,5	3,7	3,7	3,7	5,7	5,7
Контактные резервуары													
Расчетный расход	м <sup>3</sup> /ч	143	143	143	143	225	225	225	317	317	317	490	490
Необходимый объем контактных резервуаров при времени 0,5 часа контакта	м <sup>3</sup>	71,5	71,5	71,5	71,5	112,5	112,5	112,5	158,5	158,5	158,5	245	245

I	2	3	4	5	6	7	8	9	10	11	12	13	14
Принятый размер контактных резервуаров:													
ширина	м	3	3	3	3	3	3	3	3	3	3	3	3
длина	м	9	9	9	9	9	9	12	12	12	12	12	12
глубина	м	2,32	2,32	2,32	2,32	2,32	2,32	3,30	3,30	3,30	3,30	3,30	3,30
Количество	шт						2						
Фактический объем контактных резервуаров	м <sup>3</sup>	125	125	125	125	125	125	240	240	240	240	240	240
Фактическое время контакта	ч	0,88	0,88	0,88	0,88	0,88	0,56	0,75	0,75	0,75	0,75	0,49	0,49
Количество воздуха для периодического барботажа воды в контактных резервуарах	м <sup>3</sup> /ч	108	108	108	108	108	108	144	144	144	144	144	144
Хлораторная													
Принятая доза хлора/активного/	г/м <sup>3</sup>						3						

I	2	3	4	5	6	7	8	9	10	11	12	13	14	
Принятая доза хлора /товарного/	г/м <sup>3</sup>							4						
Средне-часовой расход сточных вод	м <sup>3</sup> /ч	58,3		112,5			175		292					
Максимально-часовой	м <sup>3</sup> /ч	143		225			317		490					
Расход товарного хлора:														
<u>средний часовой</u>														
<u>максимальный</u>														
часовой	кг/ч	0,24		0,45			0,7		1,17					
		0,58		0,90			1,27		1,96					
суточный	кг/сут	5,6		10,8			16,8		28					
То же, с учетом увеличения расчетной дозы хлора в 1,5 раза на максимальный расход сточных вод	кг/ч	0,87		1,35			1,90		2,94					

I	2	3	4	5	6	7	8	9	10	11	12	13	14
Необходимое количество воды из расчета 0,6 м <sup>3</sup> на 1 кг хлора	м <sup>3</sup> /ч		0,52			0,54			1,14			1,76	
Необходимое количество хлора и баллонов вместимостью 70 кг каждый из расчета 30 суточного запаса	кг/мес шт.		168 3			324 5			504 8			840 12	
Принятый типовый проект хлораторной с номинальной производительностью по товарному продукту													
Электролизная													
Среднечасовой расход сточных вод	м <sup>3</sup> /ч		58,3			112,5			175,0			292,0	

"Хлораторная для обеззараживания питьевых и сточных вод  
производительностью 2 кг товарного хлора в час".

т.п. 901-7-1



902-03-13

( I )

4I

Продолжение таблицы 4

I	2	3	4	5	6	7	8	9	10	11	12	13	14
Максимально- часовой	м <sup>3</sup> /ч		143		225		317		490				
Потребный рас- ход активного хлора при дозе 3 г/м <sup>3</sup> сточных вод:													
средний	кг/ч		0,18		0,34		0,53		0,88				
максимальный	кг/ч		0,43		0,68		0,95		1,47				
То же, с учетом увеличения рас- четной дозы хлора в 1,5 раза на максимальный расход сточных вод	кг/ч		0,64		1,02		1,43		2,20				

Принятый типо-  
вой проект

Электролизная установка с графитовыми электролизерами  
типа "ЭН-25" производительностью 1-2 кг активного хлора  
в час.Т.П. 901-3-76.

	1	2	3	4	5	6	7	8	9	10	11	12	13	14
Количество ус- танавливаемых электролизеров: рабочих/резерв- ных	шт			I/I	*		I/I	*		2/I			2/I	*
Количество пова- ренной соли /удельный расход 10 кг на 1 кг активного хлора/	кг/сут			65	*		122	*		192	*		317	*
	т/мес			1,95	*		3,66	*		5,76	*		9,5	*
Обработка осадка														
Концентрация за- грязнений в сточ- ной воде по взве- шенным веществам	мг/л		<u>325</u>	<u>230</u>	<u>190</u>	<u>325</u>	<u>230</u>	<u>190</u>	<u>325</u>	<u>230</u>	<u>190</u>	<u>325</u>	<u>230</u>	<u>190</u>
			-	-	190	-	-	190	-	-	190	-	-	190
Эффект осветле- ния в первичных отстойниках	%		55	50	45	54	45	40	55	50	45	54	45	40
Концентрация за- грязнений по взве- шенным веществам после первичного отстаивания. В	мг/л		145	115	105	150	125	115	145	115	105	150	125	115

<u>I</u>	<u>2</u>	<u>3</u>	<u>4</u>	<u>5</u>	<u>6</u>	<u>7</u>	<u>8</u>	<u>9</u>	<u>10</u>	<u>11</u>	<u>12</u>	<u>13</u>	<u>14</u>
Количество осадка первичных отстойников: по весу сухого вещества, $P_1$	т/сут	0,25	0,16	0,12	0,47	0,29	0,20	0,76	0,44	0,36	1,22	0,74	0,53
по объему при влажности 95%	$m^3$ /сут	5,0	3,2	2,4	9,4	5,8	4,0	15,2	8,8	7,2	24,4	14,8	10,6
	$m^3$ /ч	0,5	0,4	0,3	1,0	0,6	0,4	1,6	0,9	0,8	2,5	1,5	1,1
Концентрация загрязнений по БИИполн, поступающих в аэротенк. $L_a$	мг/л	<u>200</u> -	<u>140</u> -	<u>110</u> 210	<u>200</u> -	<u>140</u> -	<u>110</u> 210	<u>200</u> -	<u>140</u> -	<u>110</u> 210	<u>200</u> -	<u>140</u> -	<u>110</u> 210
Количество избыточного активного ила $l_{пр.} = 0,8B + 0,3L_a$	мг/л	<u>176</u> -	<u>134</u> -	<u>117</u> 215	<u>180</u> -	<u>142</u> -	<u>125</u> 215	<u>176</u> -	<u>134</u> -	<u>117</u> 215	<u>180</u> -	<u>142</u> -	<u>125</u> 215
Количество избыточного активного ила: по весу сухого вещества, $P_2$	т/сут	<u>0,25</u> -	<u>0,19</u> -	<u>0,17</u> 0,30	<u>0,49</u> -	<u>0,39</u> -	<u>0,34</u> 0,58	<u>0,74</u> -	<u>0,57</u> -	<u>0,50</u> 0,90	<u>1,26</u> -	<u>1,00</u> -	<u>0,88</u> 1,51

I	2	3	4	5	6	7	8	9	10	11	12	13	14
по объему при влажности 99,6%	м <sup>3</sup> /сут	<u>63</u>	<u>48</u>	<u>43</u>	<u>123</u>	<u>98</u>	<u>85</u>	<u>185</u>	<u>143</u>	<u>185</u>	<u>315</u>	<u>250</u>	<u>220</u>
		-	-	75	-	-	145	-	-	225	-	-	375
	м <sup>3</sup> /ч	<u>2,6</u>	<u>2,0</u>	<u>1,9</u>	<u>5,2</u>	<u>4,1</u>	<u>3,6</u>	<u>7,7</u>	<u>6,0</u>	<u>5,3</u>	<u>13,2</u>	<u>10,5</u>	<u>9,2</u>
		-	-	3,2	-	-	6,1	-	-	9,4	-	-	15,7
Общее количест- во осадков, посту- пующих в ста- билизатор, P <sub>1</sub> + P <sub>2</sub>	т/сут	<u>0,50</u>	<u>0,35</u>	<u>0,29</u>	<u>0,96</u>	<u>0,68</u>	<u>0,54</u>	<u>1,50</u>	<u>1,01</u>	<u>0,86</u>	<u>2,48</u>	<u>1,74</u>	<u>1,41</u>
		-	-	0,30	-	-	0,58	-	-	0,90	-	-	1,51
То же, по объему	м <sup>3</sup> /сут	<u>68,0</u>	<u>51,2</u>	<u>45,4</u>	<u>132,4</u>	<u>103,8</u>	<u>89,0</u>	<u>200,2</u>	<u>151,8</u>	<u>132,2</u>	<u>339,6</u>	<u>264,8</u>	<u>230,6</u>
		-	-	75	-	-	145	-	-	225	-	-	375
Аэробный стабилиза- тор осадков													
Количество сухо- го вещества сме- си осадков, выхо- дящего из стаби- лизатора с уче- том 30% (d <sup>+</sup> ) распада беззоль- ного вещества и зольности сме- си 27% (M)	т/сут	<u>0,39</u>	<u>0,28</u>	<u>0,23</u>	<u>0,75</u>	<u>0,53</u>	<u>0,43</u>	<u>1,17</u>	<u>0,74</u>	<u>0,68</u>	<u>1,93</u>	<u>1,36</u>	<u>1,1</u>
		-	-	0,24	-	-	0,46	-	-	0,71	-	-	1,18

	I	2	3	4	5	6	7	8	9	10	11	12	13	14
--	---	---	---	---	---	---	---	---	---	----	----	----	----	----

$$P_3 = (P_1 + P_2) \times \left[ 1 - \frac{d}{100} \left( 1 - \frac{M}{100} \right) \right]$$

Среднее количество  
сухого вещества  
смеси осадков,  
обрабатываемое в  
стабилизаторе

т/сут	<u>0,45</u>	<u>0,32</u>	<u>0,26</u>	<u>0,87</u>	<u>0,61</u>	<u>0,46</u>	<u>1,34</u>	<u>0,88</u>	<u>0,77</u>	<u>2,21</u>	<u>1,55</u>	<u>1,26</u>
	-	-	0,27	-	-	0,52	-	-	0,81	-	-	1,35

$$P_4 = \frac{(P_1 + P_2) + P_3}{2}$$

Продолжительность  
стабилизации

сут	<hr style="width: 100%; border: 1px solid black;"/> <div style="text-align: center; margin-top: -10px;">8 7</div>												
-----	-----------------------------------------------------------------------------------------------------------------------	--	--	--	--	--	--	--	--	--	--	--	--

Требуемая масса  
осадков в стаби-  
лизаторе по су-  
хому веществу за  
время сбрасыва-  
ния

т/сут	<u>3,6</u>	<u>2,6</u>	<u>2,1</u>	<u>7,0</u>	<u>4,9</u>	<u>3,7</u>	<u>10,7</u>	<u>7,1</u>	<u>6,1</u>	<u>16,9</u>	<u>12,4</u>	<u>10,1</u>
	-	-	1,9	-	-	3,7	-	-	5,7	-	-	9,5

Объем стабилиза-  
тора при концен-  
трации сухого  
вещества в зоне  
аэрации 20 г/л.

м <sup>3</sup>	<u>180</u>	<u>130</u>	<u>105</u>	<u>350</u>	<u>245</u>	<u>185</u>	<u>535</u>	<u>355</u>	<u>305</u>	<u>845</u>	<u>620</u>	<u>505</u>
	-	-	95	-	-	185	-	-	285	-	-	475

	1	2	3	4	5	6	7	8	9	10	11	12	13	14
Принятый размер стабилизатора														
ширина	м	3x6			3x6			4x6			4x6			
глубина	м	3,24				4,44								
длина	м	6	3	3	9	6	6	6	6	3	9	6	6	
		-	-	3	-	-	6	-	-	3	-	-	6	
Фактический объем стабилизатора с учетом зоны отстаивания	м <sup>3</sup>	<u>330</u>	<u>155</u>	<u>155</u>	<u>505</u>	<u>330</u>	<u>330</u>	<u>610</u>	<u>610</u>	<u>290</u>	<u>930</u>	<u>610</u>	<u>610</u>	
		-	-	155	-	-	330	-	-	290	-	-	610	
Фактическое время стабилизации	сут.	<u>14,7</u>	<u>9,7</u>	<u>11,9</u>	<u>11,6</u>	<u>10,8</u>	<u>14,3</u>	<u>10,7</u>	<u>13,9</u>	<u>7,6</u>	<u>8,4</u>	<u>7,9</u>	<u>9,7</u>	
		-	-	11,5	-	-	12,7	-	-	7,2	-	-	9,1	
Расход воздуха на стабилизацию из расчета 1,2 м <sup>3</sup> /м <sup>3</sup> в рабочей емкости в час	м <sup>3</sup> /ч	<u>396</u>	<u>186</u>	<u>186</u>	<u>606</u>	<u>396</u>	<u>396</u>	<u>732</u>	<u>732</u>	<u>348</u>	<u>1120</u>	<u>732</u>	<u>732</u>	
		-	-	186	-	-	396	-	-	348	-	-	732	

	1	2	3	4	5	6	7	8	9	10	11	12	13	14
Интенсивность аэрации	$\text{м}^3/\text{м}^2\text{ч}$	<u>3,7</u> -	<u>3,4</u> -	<u>3,4</u> 3,4	<u>3,7</u> -	<u>3,7</u> -	<u>3,7</u> 3,7	<u>5,1</u> -	<u>5,1</u> -	<u>4,8</u> 4,8	<u>5,2</u> -	<u>5,1</u> -	<u>5,1</u> 5,1	
Количество стабилизированного осадка, подаваемого на иловые площадки, влажностью 98%	$\text{м}^3/\text{сут}$	<u>19,5</u> -	<u>14,0</u> -	<u>11,5</u> 12,0	<u>37,5</u> -	<u>26,5</u> -	<u>21,5</u> 23,0	<u>58,5</u> -	<u>39,5</u> -	<u>34,0</u> 35,5	<u>95,5</u> -	<u>68,0</u> -	<u>55,0</u> 59,0	
Объем иловой воды, ствдويمой через отстойную зону	$\text{м}^3/\text{сут}$	<u>48,5</u> -	<u>37,2</u> -	<u>33,9</u> 63,0	<u>94,9</u> -	<u>77,3</u> -	<u>67,5</u> 122,0	<u>141,7</u> -	<u>112,3</u> -	<u>98,2</u> 189,5	<u>244,1</u> -	<u>196,8</u> -	<u>175,6</u> 316,0	
Необходимый объем отстойной зоны при продолжительности уплотнения 2 часа	$\text{м}^3$	<u>4,1</u> -	<u>3,1</u> -	<u>2,8</u> 5,3	<u>7,8</u> -	<u>6,5</u> -	<u>5,6</u> 10,2	<u>11,8</u> -	<u>9,4</u> -	<u>8,2</u> 15,8	<u>20,4</u> -	<u>16,4</u> -	<u>14,7</u> 27,0	
Принятый объем отстойной зоны	$\text{м}^3$	*----- 11 -----*										28	*	

I	2	3	4	5	6	7	8	9	10	11	12	13	14
Иловые площадки													
Количество стабилизированного осадка, подаваемого на иловые площадки, 98% влажности	м <sup>3</sup> /сут	<u>19,5</u>	<u>14,0</u>	<u>11,5</u>	<u>37,5</u>	<u>26,5</u>	<u>21,5</u>	<u>58,5</u>	<u>39,5</u>	<u>34,0</u>	<u>96,5</u>	<u>68,0</u>	<u>55,0</u>
		-	-	12,0	-	-	23,0	-	-	35,5	-	-	59,0
	м <sup>3</sup> /сут	<u>7120</u>	<u>5110</u>	<u>4190</u>	<u>13680</u>	<u>9670</u>	<u>7850</u>	<u>21320</u>	<u>14400</u>	<u>12400</u>	<u>34350</u>	<u>24000</u>	<u>20100</u>
		-	-	4380	-	-	8390	-	-	12940	-	-	21500
Необходимая площадь иловых площадок при нагрузке 1,2м <sup>3</sup> /м <sup>2</sup> в год и K=1,4 на устройство валиков и дорог	м <sup>2</sup>	<u>8300</u>	<u>5960</u>	<u>4890</u>	<u>15920</u>	<u>11290</u>	<u>9160</u>	<u>24820</u>	<u>16800</u>	<u>14480</u>	<u>40700</u>	<u>29000</u>	<u>23500</u>
		-	-	5110	-	-	9780	-	-	15100	-	-	25100



<u>1</u>	<u>2</u>	<u>3</u>	<u>4</u>	<u>5</u>	<u>6</u>	<u>7</u>	<u>8</u>	<u>9</u>	<u>10</u>	<u>11</u>	<u>12</u>	<u>13</u>	<u>14</u>
Производственно- вспомогательное здание / воздухо- душная/													
Количество воз- духа на аэрацию	м <sup>3</sup> /ч	<u>890</u>	<u>1000</u>	<u>900</u>	<u>1640</u>	<u>1430</u>	<u>1160</u>	<u>2020</u>	<u>1440</u>	<u>1480</u>	<u>3140</u>	<u>2220</u>	<u>1830</u>
		-	-	1120	-	-	1700	-	-	2370	-	-	3200
Количество воз- духа на пере- качку циркули- рующего актив- ного ила	м <sup>3</sup> /ч	<u>48</u>	<u>36</u>	<u>38</u>	<u>91</u>	<u>69</u>	<u>70</u>	<u>129</u>	<u>96</u>	<u>97</u>	<u>210</u>	<u>155</u>	<u>158</u>
		-	-	48	-	-	101	-	-	144	-	-	240
То же, на пере- качку избыточного активного ила	м <sup>3</sup> /ч	<u>4</u>	<u>3</u>	<u>3</u>	<u>7</u>	<u>6</u>	<u>5</u>	<u>10</u>	<u>8</u>	<u>7</u>	<u>16</u>	<u>13</u>	<u>11</u>
		-	-	5	-	-	9	-	-	11	-	-	19
Расход воздуха на стабилизацию осадков	м <sup>3</sup> /ч	<u>396</u>	<u>186</u>	<u>186</u>	<u>606</u>	<u>396</u>	<u>396</u>	<u>732</u>	<u>732</u>	<u>348</u>	<u>1120</u>	<u>732</u>	<u>732</u>
		-	-	186	-	-	396	-	-	348	-	-	732

	<u>1</u>	<u>2</u>	<u>3</u>	<u>4</u>	<u>5</u>	<u>6</u>	<u>7</u>	<u>8</u>	<u>9</u>	<u>10</u>	<u>11</u>	<u>12</u>	<u>13</u>	<u>14</u>
Общее количество воздуха		$\text{м}^3/\text{ч}$	<u>1338</u>	<u>1225</u>	<u>1127</u>	<u>2344</u>	<u>1901</u>	<u>1632</u>	<u>2891</u>	<u>2276</u>	<u>1932</u>	<u>4486</u>	<u>3120</u>	<u>2731</u>
			-	-	1359	-	-	2206	-	-	2873	-	-	4161
Принятые марки воздухоувоков и газоувоков, их количество			IA32-50-6A			IA32-50-6A			ТВ-50-1,6	IA32-50-6A	ТВ-80- -1,6		ТВ-50-1,6	
Всего / рабочих вариант с первич- ным отстаиванием			3/2	3/2	3/2	4/3	4/3	3/2	2/1	4/3	4/3	2/1	2/1	2/1
Вариант без первично- го отстаивания			← IA32-50-6A			← IA32-50-6A			← ТВ-50-1,6			← ТВ-80-1,6		←
			-	-	3/2	-	-	4/3	-	-	2/1	-	-	2/1

ПРИМЕЧАНИЕ: В числителе даны значения для варианта станции биологической очистки сточных вод с первичным отстаиванием, в знаменателе - без первичного отстаивания.

## 5. ОПИСАНИЕ СООРУЖЕНИЙ

## 5.1. Приемная камера

Для равномерного распределения поступающих стоков, а также приема бытовых стоков станции принята приемная камера в соответствии с действующим проектом типовых узлов и деталей по серии 4.902-3 размерами 1000 x 500 x 1200 следующих марок:

пропускная способность	1,4 тыс.м <sup>3</sup> /сутки	-	ПК-2-20
"	2,7	"	ПК-2-25
"	4,2	"	ПК-2-30а
"	7,0	"	ПК-2-30б

Приемная камера выполняется из монолитного железобетона М-200, опоры под камеру из сборных железобетонных колец или монолитными из бетона М-100.

Камера перекрывается деревянными щитами.

## 5.2. Здание решеток

Для задержания крупных плавающих предметов и взвесей применены решетки механизированные унифицированные марки РМУ-1. Они устанавливаются в здании решеток, выполненном по ТП 902-2-345.

Решетки устанавливаются в канале 600 x 800, а подводящие каналы принимаются:

при пропускной способности 1,4;	2,7 тыс.м <sup>3</sup> /сутки	-	0,30 x 0,45 м
при пропускной способности 4,2;	7,0 тыс.м <sup>3</sup> /сутки	-	0,45 x 0,6 м.

Отбросы с решеток собираются в контейнера и вывозятся мусоровозом на специальные площадки, согласованные с местными санитарными органами, или площадки компостирования.

Здание решеток запроектировано с расположением его на уровне земли и при высоте насыпи I, 2, 3, 4, 5 м. Стены здания выполнены из кирпича.

### 5.3. Песколовки

В качестве сооружений для улавливания песка предусмотрены песколовки с круговым движением сточных вод по ТП 902-2-33I следующих типоразмеров:

пропускная способность	1,4 тыс.м <sup>3</sup> /сутки	- тип I	
"-	2,7	"-	- тип II
"-	4,2	"-	- тип III
"-	7,0	"-	- тип IV

Песколовки представляют собой круглый резервуар диаметром 4 м с коническим дном. Внутри песколовки находится кольцевой лоток, заканчивающийся внизу щелевым отверстием. Удаление песка из песколовки осуществляется при помощи гидроэлеватора на песковые площадки.

Узел сооружения состоит из 2-х песколовок, распределительной камеры и камеры переключения.

Стены песколовок выполняются из монолитного железобетона. В качестве варианта предусмотрены стены из сборных железобетонных панелей индивидуального изготовления.

Песколовки запроектированы с расположением их на уровне земли и при высоте насыпи I, 2, 3, 4, 5 м.

Техническая вода для гидроэлеваторов подается насосом марки ФГ I44/46, установленным в здании решеток.

#### 5.4. Водоизмерительный лоток

Для измерения расхода сточных вод в проекте предусмотрен сборный лоток Вентури по ТП 902-9-5 следующих типоразмеров:

пропускная способность 1,4; 2,7 тыс.м<sup>3</sup>/сутки - тип 2  
пропускная способность 4,2; 7 тыс.м<sup>3</sup>/сутки - тип 3

#### 5.5. Блок емкостей

Для обеспечения биологической очистки сточных вод, прошедших решетки и песколовки, и доведения концентрации загрязнений по взвешенным веществам и БПКполн. до 15 мг/л, предусмотрены блоки емкостей.

Разработаны варианты блоков емкостей с первичным отстаиванием и без первичного отстаивания. Вариант блоков емкостей без первичного отстаивания предусматривается для нормы водоотведения 350 л/чел.сутки с концентрациями загрязнений по взвешенным веществам не более 190мг/л. Блоки емкостей состоят из секций шириной 6 м.

Для станций пропускной способностью 1,4 и 2,7 тыс.м<sup>3</sup>/сутки количество секций три, пропускной способностью 4,2 и 7 тыс.м<sup>3</sup>/сутки - четыре.

Блоки с первичным отстаиванием имеют следующий состав сооружений:

первичные отстойники;  
аэробные стабилизаторы;  
аэротенки;  
вторичные отстойники;  
контактные резервуары.

Блоки без первичного отстаивания:

аэробные стабилизаторы;

аэротенки;

вторичные отстойники;

контактные резервуары.

Аэротенки, аэробные стабилизаторы и вторичные отстойники предусмотрены переменной длины, принимаемой при привязке проекта в зависимости от требуемого объема аэротенка, путем добавления вставок длиной 3 м.

Для станций пропускной способностью 1,4 и 2,7 тыс. м<sup>3</sup>/сутки разработан ТП.902-3-14, а для станций пропускной способностью 4,2 и 7 тыс. м<sup>3</sup>/сутки Т.П. 902-3-15.

Блоки емкостей разработаны со стенами из сборных железобетонных панелей по серии 3.900-3.

#### 5.6. Административно-бытовой корпус.

Для размещения обслуживающего персонала станций биологической очистки запроектирован административно-бытовой корпус по Т.П. 902-9-12.

Бытовые помещения корпуса рассчитаны, исходя из максимальной численности работающих - 27 человек, из них производственного персонала 24 человека, административно-управленческого персонала - 3 человека.

Административно-бытовой корпус размещается в одноэтажном кирпичном здании размером 12х27м. Состав помещений определен в соответствии с СНиП II-32-74 /табл. 27/.

В административно-бытовом корпусе предусмотрена галерея для перехода персонала в производственно-вспомогательное здание.

### 5.7. Производственно-вспомогательное здание

Для обеспечения производственных нужд станций биологической очистки сточных вод разработано производственно-вспомогательное здание по Т.П. 902-9-11.

Оборудование производственно-вспомогательного здания обеспечивает:

подачу сжатого воздуха на аэротенки блоков емкостей и другие нужды;

подачу уплотненного стабилизированного осадка на иловые площадки;

опорожнение технологических емкостей;

перекачку бытовых сточных вод станций биологической очистки в приемную камеру.

В составе здания предусмотрены следующие помещения: газодувная /воздуходувная/, насосная, щитовая, венткамера, КТП и др.

Комплектная трансформаторная подстанция /КТП/ обеспечивает электроснабжение производственно-вспомогательного здания, а также всех сооружений станций биологической очистки.

Помещение газодувной /воздуходувной/ разработано на установку 3 ( 4 ) газодувок марки IA32-50-6A или двух турбовоздуходувок марки ТВ-50-I,6 (ТВ-80-I,6). Количество воздухоподающих агрегатов устанавливается минимальным в связи с дефицитом их поставки.

Производственно-вспомогательное здание рассчитано на совместное применение с административно-бытовым корпусом.

Производственно-вспомогательное здание - одноэтажное, кирпичное, размером 12 x 18 м.

### 5.8. Хлораторная

Для обеззараживания очищенных сточных вод предусмотрена хлораторная, совмещенная с расходным складом хлора.

Хлораторная производительностью 2 кг товарного хлора в час принята по Т.П. 901-7-1.

Хлораторная состоит из склада баллонов, хлордозаторной, насосной и вспомогательных помещений.

Склад хлора предназначен для хранения хлора в баллонах емкостью 55 литров.

Жидкий хлор из баллона, помещенного на весы, подается в испаритель хлордозаторной. После испарения газообразный хлор проходит грязевик и затем подводится через хлораторы ЛОНИИ 100К к эжекторам, в которые насосом-повысителем напора типа ВК - подается вода из водопровода. После эжекторов хлорная вода отводится из хлораторной в блок емкостей.

Увеличение дозы хлора в 1,5 раза в соответствии со СНиП П-32-74 обеспечено схемой указанного проекта хлораторной.

Хлораторная размещается в кирпичном одноэтажном здании размером 6х12 м.

### 5.9. Электролизная

Электролизная производительностью 1-2 кг активного хлора в час принимается по действующему Т.П. 901-3-76.

Электролизная состоит из помещения электролизеров, насосно-дозировочного помещения, электрощитового помещения и венткамеры.

В электролизной устанавливаются электролизеры типа "ЭН-25".

Проектом предусмотрено мокрое хранение соли.

Подача гипохлорита натрия в контактные резервуары осуществляется насосами - дозаторами или эжекторами.

Электролизная размещается в кирпичном здании размером 6х10,5 м.



#### 5.10. Резервуар бытовых сточных вод

Резервуар предназначен для приема бытовых сточных вод от всех объектов станции. Объем резервуара должен быть рассчитан на 5 минутную производительность насосов.

В типовых проектных решениях дана конструкция резервуара, выполняемого из сборных железобетонных колец ( альбом II).

#### 5.11. Резервуар для сбора плавающих веществ

Резервуар предназначен для сбора плавающих веществ, удаляемых из первичных отстойников или вторичных отстойников /при варианте без первичного отстаивания/.

Резервуар состоит из двух секций, соединенных между собой трубой  $\varnothing$  50 мм. Одна из секций используется для удаления плавающих веществ, другая для удаления воды, транспортирующей плавающие вещества. Вода передвижным насосом или самотеком перепускается в бытовую канализацию площадки.

В типовых проектных решениях дана конструкция резервуара, выполняемого из сборных железобетонных колец ( альбом II).

#### 5.12. Камера выпуска уплотненного стабилизированного осадка

Камера служит для обеспечения поочередного выпуска уплотненного стабилизированного осадка из секций аэробных стабилизаторов блоков емкостей. В камере устанавливаются задвижки с ручным управлением.

В типовых проектных решениях дана конструкция камеры, выполняемой из монолитного железобетона (альбом II).

### 5.13. Камера опорожнения блока емкостей

Камера служит для обеспечения поочередного опорожнения секций озротенков блоков емкостей. В камере устанавливаются задвижки с ручным управлением. В типовых проектных решениях дана конструкция камеры, выполняемой из монолитного железобетона (альбом II).

### 5.14. Камера выпуска очищенных сточных вод

Камера служит для выпуска сточных вод из блоков емкостей и одновременно для забора технической воды к гидроэлеваторам песколовков и технического водоснабжения производственно-вспомогательного здания.

В типовых проектных решениях дана конструкция камеры, выполняемой из сборных железобетонных колец (альбом II).

### 5.15. Песковые и иловые площадки

В качестве сооружений по обработке песка предусмотрены 2 песковые площадки размером каждая для станций:

при пропускной способности	1,4 тыс.м <sup>3</sup> /сутки	-	4х4м
"-"	2,7 тыс.м <sup>3</sup> /сутки	-	4х6м
"-"	4,2 тыс.м <sup>3</sup> /сутки	-	6х6м
"-"	7,0 тыс.м <sup>3</sup> /сутки	-	6х10м.

Потребная площадь для песковых площадок определена в соответствии с СНиП П-32-74.

В качестве иловых площадок рекомендуются иловые площадки с естественным основанием. Количество карт должно быть не менее четырех.

При привязке проекта в реальных условиях в зависимости от климатических, гидрологических и геологических данных площадь и конструкция иловых площадок могут быть уточнены.

При соответствующем обосновании могут быть применены площадки других типов: с естественным основанием и дренажом; с поверхностным удалением иловой воды, асфальтобетонные; с намораживанием и др.

Рекомендуется принимать площадки более простых конструкций.

Вместе с тем при выборе типа площадки следует руководствоваться санитарными требованиями, учитывая возможность фильтрации иловой воды в грунт, способы уборки осадка и др.

В составе данных решений Т.П. 902-03-13 , альбом П приведены конструкции напусков, выполняемых из дерева, сборный колодец иловой воды и конструкция дренажей.

Детальная конструкция песковых и иловых площадок должна быть разработана при привязке проекта.

## 6. ТЕПЛОТЕХНИЧЕСКАЯ ЧАСТЬ

В настоящем разделе рассматривается теплоснабжение объектов станций.

Тепловые нагрузки по зданиям и сооружениям станций подсчитаны для районов с расчетной температурой наружного воздуха для проектирования отопления  $-20^{\circ}\text{C}$ ;  $-30^{\circ}\text{C}$ ;  $-40^{\circ}\text{C}$  и приведены в таблицах 5, 6.

Теплоснабжение объектов принято в двух вариантах:

от местной котельной: теплоноситель - горячая вода -  $95-70^{\circ}\text{C}$ ; топливо - каменный и бурый уголь;

централизованное /от постороннего источника/: теплоноситель - горячая вода  $T=150-70^{\circ}\text{C}$

Вариант местной котельной

В проекте применена типовая котельная с чугунными котлами "Универсал 6М" поверхностью на-

грева по  $33 \text{ м}^2$  на твердом топливе с топками для ручного обслуживания. Топливо-каменные и бурые угли. Котельная принята с учетом возможности увеличения расхода тепла на цех механического обслуживания осадка и сооружений доочистки.

Топливное хозяйство запроектировано с учетом снабжения котельной топливом со склада, располагаемого открыто вблизи котельной. Склад золы также предусмотрен на открытой площадке около здания котельной. Принятая котельная обеспечивает подачу тепла: в здание решеток, административно-бытовой корпус, производственно-вспомогательное здание, хлораторную /электролизную/ и на обогрев в зимний период /если это необходимо/ аэробных стабилизаторов блока емкостей.

Тепловые нагрузки с учетом потерь и собственных нужд для выбора котлов, а также потребное количество котлов для различных вариантов приведены в таблице 7.

Качество исходной воды для котельной уточняется при привязке типового проекта.

Котельная размещается в кирпичном здании размером  $6 \times 22,5 \text{ м}$ . В соответствии с фактическими нагрузками по теплу и количеством устанавливаемых котлов, здание при привязке может быть уменьшено по длине.

Типовым проектом 903-1-23/71, тип 3 предусмотрены бытовые помещения для обслуживающего персонала котельной, численностью 4 человека.

Вариант с централизованным теплоснабжением

При централизованном теплоснабжении возможны закрытые и открытые системы.

Подача тепла при централизованном теплоснабжении к системам отопления, вентиляции и для нужд технологии осуществляется от магистральных тепловых сетей по техническим условиям на подключение.

Подача тепла предусмотрена: в здание решеток, административно-бытовой корпус, производственно-вспомогательное здание, хлораторную /электролизную/ и на обогрев в зимний период /если

Таблица 5

Наименование сооружения	Темпе- ратура на- ружного воздуха	Р а с х о д т е п л а в ккал/ч					
		Вариант с хлораторной			Вариант в электролизной		
		Отоп- ление	Вентиля- ция	Техноло- гические нужды	Отопле- ние	Вентиля- ция	Техноло- гические нужды
I	2	3	4	5	6	7	8
Административно- бытовой корпус и переходная галерея	-20°	31800	22600	-	31800	22600	-
	-30°	35300	29900	-	35300	29900	-
	-40°	38400	36700	-	38400	36700	-
Производствен- но-вспомогатель- ное здание	-20°	21400	1030	-	21400	1030	-
	-30°	25900	1030	-	25900	1030	-
	-40°	28800	1030	-	28800	1030	-
Здание решеток	-20°	16600	8200	-	16600	8200	-
	-30°	18800	11200	-	18800	11200	-
	-40°	20000	14100	-	20000	14100	-
Хлораторная или электролизная	-20°	8100	19200	-	13500	12100	-
	-30°	9200	27600	-	15500	16400	-
	-40°	10200	33500	-	17000	20700	-

Продолжение таблицы 5

I	2	3	4	5	6	7	8
Аэробные стабили- заторы блоков емкостей	-20 <sup>0</sup>	-	-	36000	-	-	36000
	-30 <sup>0</sup>	-	-	38000	-	-	38000
	-40 <sup>0</sup>	-	-	40000	-	-	40000
И Т О Г О:	-20 <sup>0</sup>	77900	51030	36000	83300	43900	36000
	-30 <sup>0</sup>	89200	69730	38000	95500	58530	38000
	-40 <sup>0</sup>	97400	85330	40000	104200	72530	40000

Таблица 6

Температура наружного воздуха	Тепловые нагрузки для подбора котельной			
	Суммарная тепловая нагрузка в ккал/ч.		Суммарная тепловая нагрузка с учетом потерь в сетях и собственные нужды котельной в размере 15%, ккал/ч.	
	с хлораторной	с электролизной	с хлораторной	с электролизной
1	2	3	4	5
- 20°	164930	163200	190000	189000
- 30°	196930	192030	227000	221000
- 40°	222730	216730	256000	249000

Таблица 7

Котельные	Температура наружного воздуха	Суммарная тепловая нагрузка с учетом потерь и собствен- ными нуж- дами 15% ккал/ч	Каменный уголь, теплопроизводи- тельностью котлов Мкал/ч	Бурый уголь, теплопроиз- водительность котлов Мкал/ч	Применяемый типовой проект и количество установленных кот- лов
1	2	3	4	5	6
С хлораторной	-20°	190000	232 х I = 232	186 х 2 = 372	903-I-23/7I с котла- ми "Универсал-6M"- 33 м2;
	-30°	227000	232 х I = 232	186 х 2 = 372	"-"
	-40°	256000	232 х 2 = 464	186 х 2 = 372	"-"
С электролизной	-20°	189000	232 х I = 232	186 х 2 = 372	"-"
	-30°	221000	232 х I = 232	186 х 2 = 372	"-"
	-40°	249000	232 х 2 = 464	186 х 2 = 372	"-"



это необходимо/ аэробных стабилизаторов блоков емкостей.

Тепловые нагрузки с учетом потерь для данного варианта приведены в таблицах 5, 6.

Для подачи тепла потребителям на площадке очистных сооружений должны быть предусмотрены тепловые сети. Прокладку тепловых сетей рекомендуется производить подземно в непроходных железобетонных каналах. Компенсацию тепловых удлинений необходимо производить за счет установки П-образных компенсаторов и углов поворота теплотрассы. Тепловые сети разрабатываются при привязке проекта к конкретным условиям.

## 7. ОТОПЛЕНИЕ И ВЕНТИЛЯЦИЯ

### 7.1. Общие сведения

В данном разделе даны общие указания по проектированию отопления и вентиляции: здания решеток, административно-бытового корпуса, производственно-вспомогательного здания.

Разделы отопления и вентиляции хлораторной, электролизной, котельной приведены в соответствующих типовых проектах.

Проекты отопления и вентиляции административно-бытового корпуса, здания решеток и производственно-вспомогательного здания разработаны в соответствии с СНиП П-3-79.

При разработке проектов принята расчетная температура наружного воздуха:

для отопления - 20°C; - 30°C; - 40°C.

для вентиляции - 9,5°C; -19°C; -28°C.

Внутренние температуры в помещениях приведены в проектах.

Коэффициенты теплопередачи определены в соответствии с СНиП П-3-79:

для наружных стен из обыкновенного глиняного кирпича

$\delta = 380$ мм	$\gamma = 1800$ кг/м <sup>3</sup>	$K = 1,34$ ккал/м <sup>2</sup> .час.гр.
$\delta = 510$ мм	$\gamma = 1800$ "-"	$K = 1,1$ "-"
$\delta = 640$ мм	$\gamma = 1800$ "-"	$K = 0,9$ "-"
$\delta = 770$ мм	$\gamma = 1800$ "-"	$K = 0,77$ "-"

для бесчердачного покрытия с утеплителем пенобетоном:

$\delta = 100$ мм	$\gamma = 300$ кг/м <sup>3</sup>	$K = 0,79$ ккал/м <sup>2</sup> .час.гр.
$\delta = 120$ мм	$\gamma = 300$ "-"	$K = 0,69$ "-"
$\delta = 140$ мм	$\gamma = 300$ "-"	$K = 0,62$ "-"

для остекления спаренного в деревянных переплетах

$$K = 2,5 \text{ ккал/м}^2 \cdot \text{час.гр.}$$

## 7.2. Отопление

Системы отопления здания решеток, административно-бытового корпуса, производственно-вспомогательного здания - двухтрубные, тупиковые с верхней разводкой.

В качестве нагревательных приборов приняты радиаторы "М-140 А0". В помещениях щитовой и электрощитовой - регистры из гладких электросварных труб.

Трубопроводы прокладываются с уклоном  $i = 0,003$ . Прокладываемые в подпольных каналах трубопроводы изолируются изделиями из стеклоштапельного волокна  $\delta = 40$  мм с последующим покрытием по изоляции рулонным стеклопластиком. Все трубопроводы и нагревательные приборы окрашиваются масляной краской за 2 раза

### 7.3. Вентиляция

В здании решеток, административно-бытовом корпусе, производственно-вспомогательном здании запроектированы приточно-вытяжные системы вентиляции с механическим и естественным побуждением.

Все металлические и асбестоцементные воздуховоды окрашиваются масляной краской.

Воздуховоды вытяжных систем после вентилятора изолируются изделиями из стеклотеплоизоляционного волокна  $\delta = 40$  мм с последующим покрытием изоляции рулонным стеклопластиком.

Монтаж отопительно-вентиляционного оборудования вести в соответствии со СНиП Ш-28-75.

## 8. ЭЛЕКТРОСНАБЖЕНИЕ

По степени требований в отношении надежности и бесперебойности электроснабжения, проектируемые объекты относятся в основном ко II-ой и III-ей категориям потребителей.

Электроснабжение потребителей 0,4 кВ осуществляется от двух однострансформаторных комплектных подстанций КТП-2х250 кВА или КТП-2х400кВА "Армэлектрозавода".

КТП устанавливаются в производственно-вспомогательном здании. Нормально в работе находится два КТП. В случае исчезновения напряжения на одном из КТП, схемой предусмотрено переключение всей нагрузки 0,4 кВ на другое КТП. Между КТП-1 и КТП-2 выполнена кабельная перемычка.

Выбор трансформаторной мощности в зависимости от вариантов приведен в таблице 8.

Трансформаторы мощностью по 400 кВА приняты по условию пуска электродвигателя мощностью 160 кВт, а также возможности расширения станции и подключения дополнительных нагрузок от сооружений доочистки сточных вод и сооружений механического обезвоживания осадка.

Проектом предусмотрена компенсация реактивной мощности.

Мощность компенсирующих устройств указана в таблице 8.



I	2	3	4	5	6	7	8	9
Полная расчетная мощность Рп.,кВА	220	160	202,0	140,5	220	160	202,0	140,5
Установленная мощность трансформаторов кВА	2x250	2x250	2x250	2x250	2x250	2x250	2x250	2x250
Пропускная способность станции 2,7 тыс.м <sup>3</sup> /сутки								
Установленная мощность Ру.ст.,кВт	343,4	280,4	322,4	259,4	343,4	280,4	322,4	259,4
Расчетная мощность Рр.кВт	211,5	159,5	194,6	142,6	211,5	159,5	194,6	142,6
$\cos \varphi / \tan \varphi$	$\frac{0,91}{0,46}$	$\frac{0,93}{0,38}$	$\frac{0,92}{0,43}$	$\frac{0,95}{0,34}$	$\frac{0,91}{0,46}$	$\frac{0,93}{0,38}$	$\frac{0,92}{0,43}$	$\frac{0,95}{0,34}$
Мощность компенсирующих устройств, квар.	50	50	50	50	50	50	50	50
Полная расчетная мощность Рп,кВА	232,5	172	212	150	232,5	172	212	150



902-03-13

( I )

71

Продолжение таблицы 8

I	2	3	4	5	6	7	8	9
Пропускная способность станции 7,0 тыс.м <sup>3</sup> /сут.								
Установленная мощность Руст., кВт	589,4	526,4	568,4	505,4	469,4	406,4	448,4	385,4
Расчетная мощность Руст., кВт	306,7	254,7	289,8	237,8	260,7	208,7	243,8	191,8
$\cos \varphi / \operatorname{tg} \varphi$	$\frac{0,93}{0,38}$	$\frac{0,95}{0,32}$	$\frac{0,94}{0,37}$	$\frac{0,95}{0,3}$	$\frac{0,95}{0,32}$	$\frac{0,97}{0,23}$	$\frac{0,96}{0,29}$	$\frac{0,98}{0,19}$
Мощность компенсирующих устройств, квар.	100	100	100	100	100	100	100	100
Полная расчетная мощность, Рп, кВА	330	268,5	307	250	275	217	254	196
Установленная мощ- ность трансформато- ров, кВА.	2x400	2x400	2x400	2x400	2x250	2x250	2x250	2x250

Показатели	С первичным отстаиванием				Без первичного отстаивания			
	Норма водоотведения 350 л/чел.сутки				Норма водоотведения 350л/чел.сутки			
	с электролизной		с хлораторной		с электролизной		с хлораторной	
	с ко- тельной	без ко- тельной	с котель- ной	без ко- тельной	с ко- тельной	без ко- тельной	с ко- тельной	без ко- тельной
I	2	3	4	5	6	7	8	9
	Пропускная способность станции I,4 тыс.м <sup>3</sup> /сутки							
Установленная мощ- ность Руст.кВт	324,9	261,9	303,9	240,9	324,9	261,9	303,9	240,9
Расчетная мощность Ррасч.,кВт	202,5	150,5	185,6	133,6	202,5	150,5	185,6	133,6
$\cos \varphi / \tan \varphi$	$\frac{0,92}{0,44}$	$\frac{0,94}{0,36}$	$\frac{0,92}{0,42}$	$\frac{0,95}{0,32}$	$\frac{0,92}{0,44}$	$\frac{0,94}{0,36}$	$\frac{0,92}{0,42}$	$\frac{0,95}{0,32}$
Мощность компенси- рующих устройств, квар	50	50	50	50	50	50	50	50
Полная расчетная мощность Рп, кВА	220	160	202,0	140,5	220	160	202,0	140,5







902-03-13

( I )

75

Продолжение таблицы 8

I	2	3	4	5	6	7	8	9
	Пропускная способность станции 7 тыс.м <sup>3</sup> /сут							
Установленная мощность Руст. кВт	469,4	406,4	448,4	385,4	589,4	526,4	568,4	505,4
Расчетная мощность Ррасч., кВт	260,7	208,7	243,8	191,8	306,7	254,7	289,8	237,8
<i>cos φ / 6,4</i>	<u>0,95</u> 0,32	<u>0,97</u> 0,23	<u>0,96</u> 0,29	<u>0,98</u> 0,19	<u>0,93</u> 0,38	<u>0,95</u> 0,32	<u>0,94</u> 0,37	<u>0,95</u> 0,3
Мощность компенсирующих устройств, квар	100	100	100	100	100	100	100	100
Полная расчетная мощность Рп, кВА	275	217	254	196	330	269,5	307	250
Установленная мощность трансформаторов кВА	2x250	2x250	2x250	2x250	2x400	2x400	2x400	2x400

## 9. СВЯЗЬ И СИГНАЛИЗАЦИЯ

Общая часть.

Проект связи и сигнализации станции биологической очистки сточных вод выполнен на основании "Правил и Норм технологического проектирования" НТП 322-68 Министерства связи СССР.

Объемом раздела предусматривается: телефонизация, диспетчерская связь, радиофикация.

Комплекс зданий, входящих в состав проекта и количество абонентов по зданиям приводится в таблице:

Наименование зданий	Телефон		Громко- говори- тель	Примечание
	городс- кой	мест- ный		
Административно-бытовой корпус	4	5	7	
Производственно-вспомогательное здание	-	3	-	
Здание решеток	-	I	-	
Котельная	-	I	I	Вариант с котельной
Хлораторная или Электролизная	-	I	-	Вариант с хлораторной Вариант с электролизной
ИТОГО:	4	II	8	

### Телефонизация

Телефонизация станций предусматривается от городской или поселковой телефонной сети.

Емкость телефонного ввода составляет 10 x 2.

На кабельном вводе в здания, на стене устанавливается распределительная коробка КРТП-10x2, в которую включаются абоненты телефонной сети.

Кабельный ввод выполняется кабелем ТПП-10x2x0,4. Абонентская телефонная сеть выполняется проводом ПТВЖ-2x0,6, прокладываемым по стенам.

### Диспетчерская связь

Для оперативного руководства производственным персоналом и прямой связи с объектами станции запроектирована диспетчерская связь.

Коммутатор диспетчерской связи типа "Псков-1" устанавливается в комнате дежурного и технического персонала.

Электропитание коммутатора производится от сети переменного тока 220В.

Сеть диспетчерской связи выполняется кабелем марки ТПВ, прокладываемым по стенам от коммутатора до распределительных коробок КРТП-10x2.

Абонентская сеть от распределительных коробок выполняется проводом ПТВЖ-2x0,6.

### Радиофикация

Радиофикация станций очистки предусматривается от городской или поселковой радиотрансляционной сети.

На вводе радиофидера устанавливается абонентский трансформатор ТАМУ-10.

Радиотрансляционная сеть внутри зданий выполняется проводом ПТВЖ 2х1,2 и ПТВЖ 2х0,6, прокладываемым по стенам от ответвительных и ограничительных коробок УК-2п и УК-2р.

Подключение станции к внешним телефонным и радиотрансляционным сетям города или поселка производится по техническим условиям Министерства связи при привязке проекта.

#### 10. УКАЗАНИЯ ПО ПРИВЯЗКЕ ПРОЕКТА

1. В соответствии с исходными данными произвести расчет условий спуска сточных вод в водоем, выбрать требуемый состав и определить типоразмеры сооружений станций биологической очистки сточных вод, а также сооружений для доочистки сточных вод.

2. Предварительно согласовать с заказчиком возможность поставки воздухоподувного оборудования.

3. Согласовать вид реагента для обеззараживания с учетом возможности доставки жидкого хлора или поваренной соли, в также стоимости электроэнергии для объекта привязки.

4. Определить схему теплоснабжения площадки очистной станции. Преимущество отдается варианту с централизованным теплоснабжением от теплосетей канализуемого объекта. При варианте с местной котельной определить вид топлива.

5. Вариант блоков емкостей без первичного отстаивания принимать для нормы водоотведения 350 л/чел. сутки с концентрацией загрязнений по взвешенным веществам не более 190 мг/л.

6. В соответствии с техническими условиями на электроснабжение составить проект прокладки питающих линий, включая подключение их к трансформаторам, установленным в производственно-вспомогательном здании. Мощность предусмотренных трансформаторов позволяет дополнить комплекс соору-

жениями для искусственной доочистки воды и механического обезвоживания осадков.

7. В соответствии с техническими условиями на водоснабжение, телефонизацию и радиофикацию разработать проект прокладки соответствующих линий с вводом в административно-бытовой корпус.

8. На основе выбранного состава сооружений техническими условиями на присоединение к внешним сетям площадки очистных сооружений и в соответствии с представленными в альбоме П, Т.П.902-03-13 схемами генпланов разработать генплан станции. При составлении генплана учесть возможность расширения сооружений и дополнения комплекса сооружениями для доочистки сточных вод и обработки осадка.

9. При конкретной привязке типовых проектов необходимо:  
определить плановую и вертикальную посадку сооружений;  
выполнить гидравлический расчет сооружений;  
выполнить трассировку внутриплощадочных коммуникаций;  
разработать профили трубопроводов, составить спецификации с указанием диаметров, длин и материалов данных сетей ;  
предусмотреть аварийный выпуск сточных вод до и после сооружений механической очистки;  
разработать конструкции резервуаров и камер, а также иловых и песковых площадок.

10. Указания по привязке принятых сооружений приведены в соответствующих типовых проектах.