

ТИПОВЫЕ МАТЕРИАЛЫ ДЛЯ ПРОЕКТИРОВАНИЯ

902 - 03-49.86

**СТАНЦИИ БИОЛОГИЧЕСКОЙ ОЧИСТКИ СТОЧНЫХ ВОД С
ФЛОТАЦИОННЫМ ИЛОРАЗДЕЛЕНИЕМ ПРОИЗВОДИТЕЛЬНОСТЬЮ
100-280 ТЫС.М³/СУТКИ**

АЛЬБОМ I

ПОЯСНИТЕЛЬНАЯ ЗАПИСКА

21585 - 01

ЦЕНА 0-61

ЦЕНТРАЛЬНЫЙ ИНСТИТУТ ТИПОВОГО ПРОЕКТИРОВАНИЯ
ГОССТРОЯ СССР

Москва, А-445, Смольная ул., 22

Сдано в печать XI 1986 года

Заказ № 13958 Тираж 480 экз.

ТИПОВЫЕ МАТЕРИАЛЫ ДЛЯ ПРОЕКТИРОВАНИЯ
902-03-49.86

Станции биологической очистки сточных вод с флотационным илоразделением производительностью 100-280 тыс.м³/сутки

СОСТАВ ПРОЕКТА

Альбом I - Пояснительная записка

Альбом II - Технологические решения

Альбом I

Разработан проектным
институтом ЦНИИЭП инженер-
ного оборудования

Главный инженер института
Главный инженер проекта

Р.А. Кетаев
Т.Ф. Марина

Утвержден Госгражданстроем
Приказ № 224 от 19 августа 1982 г.
Введен в действие ЦНИИЭП
инженерного оборудования
Приказ № 44 от 26.06.86.

А.Г.Кетаев
Т.Ф.Марина

902-03-49.86

(I)

ОГЛАВЛЕНИЕ

	стр.
1. Общая часть	3
2. Технико-экономические показатели	4
3. Генеральный план площадки	6
4. Технологическая часть	7
5. Описание сооружений	19
6. Указания по привязке	20
7. Таблица сравнения технико-экономических показателей сооружений флотационного илоразделения с проектом аналогом для станции биологической очистки сточных вод с флотационным илоразделением производительностью 280 тыс.м ³ /сут.	26

I. ОБЩАЯ ЧАСТЬ

Типовые материалы для проектирования выполнены по плану типового проектирования Госгражданстроя на 1985-86 г.г. в соответствии с заданием Управления инженерного оборудования.

Альбом типовых материалов для проектирования предназначен для использования в качестве вспомогательного материала при привязке типовых проектов сооружений биологической очистки сточных вод с флотационным илоразделением к местным условиям.

Работа выполнена с учетом требований СНиП 2-04.03-85 "Канализация. Наружные сети и сооружения", и рекомендаций на проектирование и эксплуатацию станций аэрации с флотационным разделением активного ила (НИИ КВ и ОВ АХХ К.Д.Памфилова).

Номинальные пропускные способности очистных сооружений приняты: 100; 140; 200; 280 тыс.м³/сутки.

Концентрация загрязнений в сточных водах, поступающих на биологическую очистку по БПК полн. (осветл.) составляет: 200, 140 и 110 мг/л. Сооружения рассчитаны на полную биологическую очистку с доведением в очищенной воде концентрации БПК полн. до 15 мг/л.

Действующие типовые проекты зданий и сооружений позволяют внедрять технологические схемы с применением высокопроизводительных аэротенков с повышенной дозой активного ила и с флотационным разделением иловой смеси взамен вторичных отстойников и илоуплотнителей.

Преимущества флотационных установок для разделения иловой смеси по сравнению с общепринятыми в настоящее время гравитационными вторичными отстойниками заключаются в следующем:

интенсифицируется процесс биологической очистки и сокращается объем аэротенка за счет повышения дозы активного ила;

увеличивается эффективность разделения иловой смеси и создаются аэробные условия на всех стадиях очистки, что способствует более глубокому изъятию загрязнений;

уменьшается объем сооружений для разделения иловой смеси в результате сокращения времени пребывания во флотаторе по сравнению со вторичным отстойником;

разделение иловой смеси является управляемым процессом;

сокращается объем возвратного ила за счет увеличения его концентрации до 30 г/л;

отпадает необходимость строительства илоуплотнителей;

очищенная вода насыщается кислородом.

2. ТЕХНИКО-ЭКОНОМИЧЕСКИЕ ПОКАЗАТЕЛИ

Технико-экономические показатели представлены в таблице № 2.1 и приведены на основании смет к рабочим чертежам.

Стоимость подготовки территории для строительства земляных работ, устройства специальных оснований под сооружения (свайных ростверков, грунтовых ушек и т.п.), дренажей и других мероприятий, определяемых специфическими условиями строительства, может составлять дополнительно от 20 до 80% приведенных в таблице 2.1 величин.

Основные технико-экономические показатели

Таблица 2.1

Наименование	Един. изм.	Показатели для станций производительность тыс.м ³ /сут.			
		100	140	200	280
I	2	3	4	5	6
Годовое количество сточных вод	млн.м ³	36,5	51,1	73,0	102,2
Капитальные вложения, всего	т.р.	2365	3000	4572,0	4870
в том числе:					
строительные работы	"	1781	2250	3196,0	3603
Оборудование и монтаж	"	574	750	1581,0	1264
Капитальные вложения на 1 м ³ суточной производительности	руб.	23,7	21,4	22,8	17,4
Годовые эксплуатационные затраты:	т.р.	634,0	876	1117,0	1357
в том числе:					
заработка плата обслужива- щего персонала	"	119,0	129,0	138,0	147,0
реагенты	"	89,5	134,5	180,0	225,0
электроэнергия, всего	"	206,4	226,5	346,8	367,0

	I	2	3	4	5	6
а) расход по счетчику	т.р.	145,9	194,8	245,8	296,4	
б) присоединенная мощность	"	60,5	81,5	101,0	125,0	
Амортизационные отчисления	т.р.	169,0	214,2	358,0	379,9	
Текущий ремонт	"	24,0	30,0	51,0	53,6	
Прочие расходы 6% от суммы эксплуатационных затрат, кроме амортизации	"	26,2	29,9	43,2	47,6	
Приведенные затраты	"	918,0	971	1479,0	1644	
Годовой экономический эффект	"	+71	+70	+53	+50	
Стоимость очистки 1 м3 сточных вод	коп.	1,7	1,6	1,6	1,5	

3. ГЕНЕРАЛЬНЫЙ ПЛАН ПЛОЩАДКИ

В составе очистных сооружений производительностью 100+280 тыс.м³/сутки предусмотрены следующие здания и сооружения: приемная камера; здание решеток; песколовки; водоизмерительный лоток; блок емкостей в составе: аэротенков, флотаторов и иловой камеры; контактные резервуары; блок производственных и бытовых помещений; насосно-компрессорная; насосно-воздуходувная; хлораторная; резервуары (бытовых сточных вод, технической воды, осадка, опорожнения сооружений); сооружения обработки осадка (цех механического обезвоживания осадка и цех термического обезвоживания осадка (при техно-экономическом обосновании); песковые и аварийные иловые площадки; площадка обезвоженного или высушенного осадка.

4. ТЕХНОЛОГИЧЕСКАЯ ЧАСТЬ

4.1. Схема очистки сточных вод

На сооружения биологической очистки поступает осветленная сточная вода, предварительно прошедшая механическую очистку (решетки, песколовки, первичные отстойники). Вода поступает по лотку и распределяется по шести секциям высокопроизводительных аэротенков с пневматической аэрацией и рассредоточенным выпуском сточных вод. Циркулирующий активный сглаживанный ил подается в начало каждой секции аэротенка через регулируемый водослив. Иловая смесь из аэротенка отводится во флотатор. Туда же через распределительную систему вводится рабочая вода насыщенная воздухом под давлением. При снижении давления до нормального на выходе из распределительной системы из рабочей воды выделяются мельчайшие пузырьки воздуха, которые прикрепляются к хлопьям активного ила, способствуя их флокуляции и флотации. Сглаживанный ил образует на поверхности флотатора слой толщи-

ной до 0,5 м. Очищенная вода отводится из нижней части флотатора из-под струенаправляющего щита через водослив в сборный канал, а затем по трубопроводам на дальнейшую обработку. Сфлотированный ил удаляется с поверхности флотатора передвижным шнековым механизмом в лотки, устраиваемые по продольным стенам флотатора. По лоткам ил поступает в иловую камеру, из которой эрлифтами циркулирующая часть возвращается в аэротенк, а избыточная часть направляется на дальнейшую обработку.

Для получения насыщенной воздухом (рабочей) воды часть очищенной воды с помощью высоконапорных насосов подается в напорные баки. Туда же от компрессора подается скатый воздух. Воздух в напорных баках растворяется в воде практически до полного ее насыщения. Насыщенная воздухом вода из напорных баков направляется по трубопроводу к распределительной системе флотаторов. Узел насыщения воздухом воды размещается в здании насосно-компрессорной.

4.2. Основные исходные и расчетные данные

Наименование	Един. изм.	Пропускная способность тыс. м ³ /сутки												
		100	140	200	280	350	200	280	350	200	280	350		
		Норма водоотведения л/чел.сутки												
		200	280	350	200	280	350	200	280	350	200	280	350	
I		2	3	4	5	6	7	8	9	10	II	I2	I3	I4

Расход сточных вод

среднечасовой	м ³ /ч	4170	5830	8330	11670
секундный	м ³ /с	I,16	I,62	2,31	3,24
Коэффициент неравномерности	-	I,16	I,15	I,15	I,15

Расход сточных вод
максимальный
(расчетный)

часовой	м ³ /ч	4840	6700	9580	13420
секундный	м ³ /с	I,34	I,86	2,66	3,73
Максимальный секундный расход с к=1,4 (для расчета лотков)	м ³ /с	I,88	2,6	3,73	5,22

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

Концентрация загрязнений сточной воды по взвешенным веществам (при норме 65 г/сут на I человека)

мг/л	325	230	I90									
------	-----	-----	-----	-----	-----	-----	-----	-----	-----	-----	-----	-----

Концентрация загрязнений сточной воды по БПК полн. осветленной жидкости (при норме 40г/сут на I человека)

мг/л	200	I40	II0									
------	-----	-----	-----	-----	-----	-----	-----	-----	-----	-----	-----	-----

4.3. Расчет сооружений

Сооружения механической очистки (решетки, песководки, первичные отстойники) в состав данного проекта не входят; расчет их следует произвести при привязке проекта по СНиП II-04.03-85. Исходные данные и формулы для расчета сооружений биологической очистки – высокопроизводительных аэротенков с повышенной дозой ила, флотаторов и насосно-компрессорной приняты по рекомендациям на проектирование и эксплуатацию станций с флотационным разделением активного ила АКХ им. К.Д. Памфилова.

Расчет сооружений биологической очистки приведен в нижеследующей таблице.

Наименование	Един. изм.	Пропускная способность станции, тыс.м ³ /сутки												
		100	140	200	280	350	200	280	350	200	280	350		
норма водоотведения, л/чел.сутки														
I		2	3	4	5	6	7	8	9	10	11	12	13	14

Аэротенки

Продолжительность аэрации

$$t = \frac{L_a - L_t}{\alpha(1-S_q) \cdot 1,5 \cdot \rho \cdot m_1 \cdot m_2} \text{ ч} \quad 2,4 \quad 2,2 \quad 2,2 \quad 2,4 \quad 2,2 \quad 2,2 \quad 2,4 \quad 2,2 \quad 2,2 \quad 2,2 \quad 2,4 \quad 2,2 \quad 2,2 \quad 2,2$$

где: L_a - БПК полн.
поступающей в аэротенк

сточной воды мг/л 200 140 110 200 140 110 200 140 110 200 140 110

L_t - БПК полн.
очищенной воды = 15мг/л

a - доза ила г/л 4,0 3,5 3,0 4,0 3,5 3,0 4,0 3,5 3,0 4,0 3,5 3,0 4,0 3,5 3,0

S_q - зольность ила
= 0,25

21585-01

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

β - средняя скорость окисления загрязнений

мг

20	18	16	20	18	16	20	18	16	20	18	16	16
----	----	----	----	----	----	----	----	----	----	----	----	----

г.ч.

Γ_5 - коэффициент, учитывающий изменение скор. окисления при флотационном разделении иловой смеси

m_1 - коэффициент, учитывающий снижение скорости окисления при увеличении дозы ила

0,85	0,82	0,81	0,85	0,82	0,81	0,85	0,82	0,81	0,85	0,82	0,81
------	------	------	------	------	------	------	------	------	------	------	------

m_2 - коэффициент, учитывающий увеличение скорости изъятия загрязнений за счет коагулянта; При работе по безреагентной схеме равен 1,0

902-03-49 86 (I)

-13-

21585-01

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

Расчетный рабочий объем аэротенка м³ II6I6 I0648 I0648 I6080 I4740 I4740 22992 2I076 2I076 29524 29524
32208

Приятая рабочая глубина аэротенка м *————— 4,7 —————+

Количество секций шт 6 6 2x6 2x6

Ширина всех секций м 9x6=54

Необходимая длина аэротенка по расчету м 46 42 42 63 58 58 91 79 79 127 II6 II6

Приятая длина м 48 42 42 66 60 60 2x48 2x42 2x42 2x66 2x60 2x60

Базовая длина аэротенка м *————— 42 —————+

Количество вставок длиной 6 м шт I - - 4 3 3 2xI - - 2x4 2x3 2x3

I 3 9 2 10 II 12 7 8 9 13 4 53 6 14

Удельный расход воздуха для аэрации сточных вод

$$D = \frac{Z}{K_1 \cdot K_2 \cdot n_1 \cdot n_2 (C_p - C)} \cdot m_3 / m_3' \quad 5,7 \quad 3,85 \quad 2,9 \quad 5,7 \quad 3,85 \quad 2,9 \quad 5,7 \quad 3,85 \quad 2,9$$

где:

\dot{E} – удельный расход кислорода

MEC/M

I, I

K_1 — коэффициент, учитывающий тип аэратора

1

- I. 68

K_2 — коэффициент, зависящий от глубины погружения аэратора.

4

- 2.72

n_t — коэффициент, учитывающий температуру сточных вод

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

Π_2 - коэффициент,
учитывающий
изменение скоро-
сти переноса
кислорода в ило-
вой смеси к
скорости пере-
носа его в
чистой воде

←————— 0,85 —————→

C_p - растворимость
кислорода
воздуха в воде мг/л *

←————— II,2 —————→

C - средняя кон-
центрация кис-
лорода в аэро-
тэнке

мг/л ←————— 2,0 —————→

Расчетная интен-
сивность аэрации $m^3/m^2 \cdot ch$ II,0 8,2 6,2 II,0 8,2 6,2 II,0 8,2 6,2

$$\gamma = \frac{\Phi \cdot H}{t}$$

где: Н-рабочая
глубина аэротен-
ка =4,7 м

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

Расход воздуха на
аэрацию сточных
вод

м3/ч	27600	I8650	I4000	38200	25800	I9400	54600	37000	27800	76500	5I700	38900
------	-------	-------	-------	-------	-------	-------	-------	-------	-------	-------	-------	-------

Прирост ила
Пр=0,7(0,86+0,3L_a)

мг/л	I32	94	79									
------	-----	----	----	-----	----	----	-----	----	----	-----	----	----

где:

В - количество
взвешенных ве-
ществ в сточной
воде, поступаю-
щей в аэротенк
(принят эффект
осветления в
первичных отстой-
никах-50%)

мг/л	I60	II5	I00									
------	-----	-----	-----	-----	-----	-----	-----	-----	-----	-----	-----	-----

Количество из-
быточного актив-
ного ила по сухо-
му веществу

т/сут	I3,2	9,4	7,9	I8,5	I3,2	II,I 26,4	I8,8	I5,8	37,0	26,3	22,1
-------	------	-----	-----	------	------	-----------	------	------	------	------	------

902-03-49.86 (1)

- IV -

2/585-07

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

То же, влажностью
97%

m ³ /сут	440	313	263	617	440	370	880	627	527	1233	880	737
m ³ /ч	18,3	13,0	11,0	25,7	18,3	15,4	36,7	26,0	22,0	51,4	36,7	30,7

Процент циркули-
рующего активно-
го ила по объему
от среднего рас-
хода сточных
вод

$$P = \frac{Q}{C_{d_0} - Q} \cdot 100 \% \quad 15,5 \quad 13,0 \quad 11,0 \quad 15,5 \quad 13,0 \quad 11,0 \quad 15,5 \quad 13,0 \quad 11,0 \quad 15,5 \quad 13,0 \quad 11,0$$

где: C_{d_0} - конценстра-
ция циркулирующе-
го активного ила г/л *

30,0

Расход циркули-
рующего активно-
го ила влажностью
97%

m ³ /ч	646	542	459	904	758	641	1291	1083	916	1809	1517	1284
-------------------	-----	-----	-----	-----	-----	-----	------	------	-----	------	------	------

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

Общее количество
возвратного актив-
ного ила

m ³ /ч	664,3	555	470	929,7	776,3	656,4	I327,7	938	I860,4	I553,7		
							II09					I3I4,7

Удельный расход
воздуха перекачки
возвратного актив-
ного ила эрлифта-
ми

$$W_{y3} = \frac{h_r}{23 \cdot \eta_3 \cdot \rho g \cdot \frac{h_r(K_1 - 1) + 10}{10}} \text{ м}^3/\text{м}^3 *$$

где:

η_3 - КПД эрлифта

I,37

h_r - геометрическая
высота подъема
активного ила

м

0,6

$K_1 = \frac{H_p}{h_r}$ - коэффи-
циент погружения
форсунки

*

2,2

H_p - глубина погру-
жения форсунки от
уровня налива

м

*

2,41

*

5,3

902-03-49.86 (I)

-19-

21585-01

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

Расход воздуха для
перекачки возврат-
ного активного ила
эрлифтами

m3/ч	904,24	788,4	671,57	I265,9	II03,92		I808,4		I343,0	2531,8	2207,8
------	--------	-------	--------	--------	---------	--	--------	--	--------	--------	--------

Общий расход возду-
ха на аэрацию сточ-
ных вод и перекачку
возвратного активно-
го ила

m3/ч	28504,24	I4671,57		26903,92		56408,4	29143,0	53907,8
	I9438,4		39465,9		20340,12	38577,0	79031,8	4078024

Илоразделители-фло-
таторы. Суммарный
расчетный расход
сточных вод и цир-
кулирующего актив-
ного ила

m3/ч	5486	5382	5299	7604	7458	7341	I0871	I0663	I0496	I5229	I4937
											I4704

Суммарный расчет-
ный расход сточ-
ных вод и циркули-
рующего активного
ила

m3/c	I,52	I,5	I,47	2,II	2,07	2,04	3,02	2,96	2,92	4,23	4,15	4,10
------	------	-----	------	------	------	------	------	------	------	------	------	------

Принятое давление
насыщения

MПа	—	—	—	0,9	—	—	—	—	—	—	—	—
-----	---	---	---	-----	---	---	---	---	---	---	---	---

Расход насыщенной
воздухом воды
(рабочей) в % от
объема иловой
смеси

%	I0	8,75	7,5									
---	----	------	-----	----	------	-----	----	------	-----	----	------	-----

902-03-49.86 (I)

- 20 -

24585 01

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

To же	m3/ч	549	471	397	760	653	550	1087	933	787	1523	1307	1103
-------	------	-----	-----	-----	-----	-----	-----	------	-----	-----	------	------	------

Суммарный расход
иловой смеси и
насыщенной возду-
хом (рабочей)
воды

m3/ч	6035	5853	5696	8364	8III	7891	II958	II596	II283	I6752	I6244	I5807
------	------	------	------	------	------	------	-------	-------	-------	-------	-------	-------

Необходимый ра-
бочий объем флота-
тора при времени
флотации 40 минут м3

4023	3902	3797	5576	5407	5260	7972	773I	7522	III70	10829	I0538
------	------	------	------	------	------	------	------	------	-------	-------	-------

Принятая рабочая
глубина

m	*	4,2	—	—	—	—	—	—	—	—	—
---	---	-----	---	---	---	---	---	---	---	---	---

Количество секций шт

*	6	—	—	—	—	—	—	—	—	—	—
---	---	---	---	---	---	---	---	---	---	---	---

Ширина всех секций м

*	9x6=54	—	—	—	—	—	—	—	—	—	—
---	--------	---	---	---	---	---	---	---	---	---	---

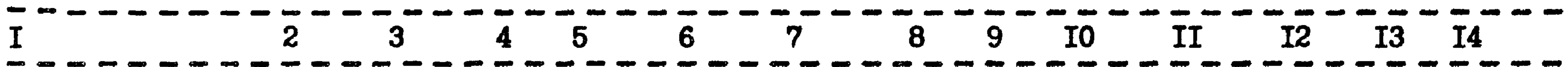
Необходимая длина
флотатора по рас-
чету

m	17,8	17,3	I6,8	24,6	24,0	23,2	35,2	34,1	33,3	49,3	47,8	46,5
---	------	------	------	------	------	------	------	------	------	------	------	------

902-03-49.86 (1)

- 21 -

21585-01



Принятая длина
флотатора

м +————— 18,0 —————+————— 24,0 —————+————— 2xI8 —————+————— 2x24 —————+

Количество вста-
вок $\ell = 6\text{м}$

шт +————— I —————+————— 2x1 —————+

Узел насыщения
воздухом воды

Для подачи рабо-
чей воды устанав-
ливаются насосы
(общее количест-
во/рабочие):

Д200-95 $Q=200\text{м}^3/\text{ч}$ шт +————— 4/3 —————+————— 6/4 —————+

$H=0,95 \text{ МПа}$ с
электродвигателем
 $N = 100 \text{ кВт}$

Д630-90 $Q=630\text{м}^3/\text{ч}$
 $H=0,9 \text{ МПа}$ с электо-
двигателем
 $N = 250 \text{ кВт}$

*————— 3/2 —————+————— 4/3 —————+

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

Необходимая рабочая емкость напорных баков при принятом времени насыщения 4 минуты с учетом коэффициента использования объема

м3	36,6	31,4	26,5	50,7	43,6	36,7	72,5	62,2	52,5	101,5	87,1	73,5
----	------	------	------	------	------	------	------	------	------	-------	------	------

К установке приняты напорные баки емкостью:

25 м3	шт	2	3
40м3	шт	2	3

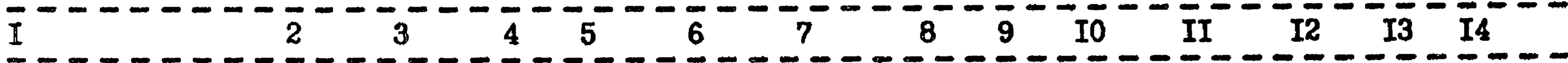
Фактическое время насыщения	мин	4,4	5,1	6,6	4,7	5,5	6,5	3,5	4,1	4,9	3,8	4,4	5,2
-----------------------------	-----	-----	-----	-----	-----	-----	-----	-----	-----	-----	-----	-----	-----

Расход воздуха для насыщения рабочей воды (30% расхода насыщаемой воды)	м3/мин	2,8	2,4	2,0	3,8	3,3	2,8	5,4	4,6	3,9	7,6	6,5	5,5
---	--------	-----	-----	-----	-----	-----	-----	-----	-----	-----	-----	-----	-----

902-03-49.86 (I)

- 23 -

21585-01



Для подачи воздуха устанавливаются компрессоры (общее количество/рабочие):

2B41-2,5/13М7 шт ←———— 2/I —————→ 3/2 —————→ 3/2 —————→ 4/3 —————→

$Q=2,5 \text{ м}^3/\text{мин}$
 $H=0,883 \text{ МПа}$ с
электродвигателем
 $N = 18,5 \text{ кВт}$

5. ОПИСАНИЕ СООРУЖЕНИЙ

Блок аэротенков и флотаторов

Блок аэротенков и флотаторов запроектирован в виде горизонтальных емкостей. Схема обработки воды предусматривает работу технологических линий: одна секция аэротенка – одна секция флотатора.

При выходе из строя одной из эксплуатационных единиц может осуществляться перераспределение воды между сооружениями.

Блок аэротенков и флотаторов состоит из шести секций, каждая шириной 9 м. В состав каждой секции блока входят: аэротенк, флотатор, иловая камера. Аэротенки и флотаторы – переменной длины, принимаемой при привязке проекта в зависимости от требуемого объема путем добавления вставок. В данном проекте принято для станции производительностью 200 и 280 тыс.м³/сут. сточных вод соответственно два блока производительностью 100 и 140 тыс.м³/сут.

Насосно-компрессорная

В составе здания предусмотрены следующие помещения: компрессорное отделение, насосное отделение, помещение напорных баков, КТП, операторская, венткамера.

Компрессорное отделение разработано на установку 2-х+4-х компрессоров 2ВУ1-2,5/13М7. Насосное отделение разработано на установку 4-х-6-ти насосов Д200-95 (для станций производительностью 100–140 т.м.³/сут) и 3-х-4-х насосов Д630-90 (для станций производительностью 200–280 м³/сут). В помещении напорных баков установлено 2-3 напорных горизонтальных бака ёмкостью 25 м³ (для станций производительностью 100–140 т. м³/сут) и ёмк. 40 м³ (для станций производительностью 200–280 т.м³/сут).

Комплектная трансформаторная подстанция (КТП) обеспечивает электроснабжение насосно-компрессорной, а также электроприводов шнековых механизмов удаления во флотаторах.

Здания каркасно-панельные размером 12x42м и 12x54 м.

6. УКАЗАНИЯ ПО ПРИВЯЗКЕ

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.
2. Предварительно согласовать с заказчиком возможность поставки воздуходувного компрессорного насосного оборудования и емкостных аппаратов.
3. Согласовать вид реагента для обеззараживания сточных вод, возможности доставки его, а также стоимости электроэнергии для объекта привязки.
4. Определить схему теплоснабжения площадки очистных сооружений.
5. В соответствии с техническими условиями на электроснабжение составить проект прокладки питающих линий, включая подключение их к трансформаторам, установленным в зданиях насосно-компрессорной, воздуходувной или механического обезвоживания осадка.
6. В соответствии с техническими условиями на водоснабжение, телефонизацию и радиофикацию разработать проект прокладки соответствующих линий с вводом в административно-бытовое здание.
7. На основе выбранного состава сооружений, техническими условиями на присоединение к внешним сетям площадки очистных сооружений и в соответствии с представленными во II альбоме данного проекта схемами генпланов разработать генплан станции. При составлении генплана учесть возможность расширения сооружений и дополнения комплекса при необходимости сооружениями доочистки сточных вод и обработки осадка.
8. Механическое обезвоживание осадков сточных вод на вакуум-фильтрах в соответствии с требованиями СНиП 2.04-03-85 следует применять при достаточном технико-экономическом обосновании.

Таблица сравнения технико-экономических показателей сооружений
с флотационным илоразделением с проектом аналогом

В состав сооружений с флотационным методом илоразделения входят: аэротенк и флотатор (флотатор выполняет функции вторичных отстойников и илоуплотнителя).

В качестве проекта-аналога приняты сооружения с гравитационным методом илоразделения в составе: аэротенков, вторичных отстойников и илоуплотнителя.

Таблица

Наименование сооружений					
Флотационное илоразделение			Гравитационное илоразделение (аналог)		
Наименование	Един. изм.	К-во	Наименование	Един. изм.	К-во
I	2	3	4	5	6
I. Аэротенк-флотатор 66x54x4,7	блок	2	I. Аэротенк т.п.902-2-344 (пятисекционный)	блок	I
Общая сметная стоимость строительства	тыс. руб.	1241	Общая сметная стоимость строительства	тыс. руб.	1482
CMP	-"-	II 48,5	CMP	-"	1475
Оборудование	-"-	92,20	-		

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

Трудоемкость – построочные
трудовые затраты

чел.дн 16001,0

Трудоемкость – построочные
трудовые затраты

чел.дн. 14482

Расход строительных
материалов:

цемент

т 2373

цемент, приведенный
к марке М400

т 2373

цемент, приведенный к
марке М400

т 4797

сталь

т 1714

сталь

т 1105

сталь, приведенная к
классам А и С38/23

т 1152,2

бетон и железобетон
Потребная электрическая
мощность

м3
кВт 6676,2
42

бетон
железобетон

м3
м3 4031
9293

Строительный объем

м3 50092

Строительный объем

м3 108500,0

Площадь застройки

м2 10488,0

Площадь застройки

м2 22194

Количество воздуха
на аэрацию

м3/ч 76477

Количество воздуха
на аэрацию

м3/ч 89894

Количество воздуходувок
для подачи воздуха

шт 4

Количество воздуходувок
для подачи воздуха

шт 5

I	2	3	4	5	6
Потребная мощность для воздуходувок	kВт	1648	Потребная мощность для воздуходувок	kВт	2060
П. Насосно-компрессорная Т.П. 902-9-35.85	шт	I	П. Вторичный отстойник (илюотделитель) в 40 т.п. 902-2-379.83	шт	6
Общая сметная стоимость строительства	тыс.руб.	164,88	Стоимость		
СМР	-"-	95,78	Общая сметная стоимость	тыс.руб.	561,0
Оборудования	-"-	69,1	Стоймость монтажных работ	-"-	497,00
Трудоемкость			Оборудование	-"-	64,0
Построочные трудовые затраты	чел.дн	2093,4	Трудоемкость - построочные трудовые затраты	чел.дн.	13265,0
Расход материалов строительных:			Расход строительных материалов:		
цемент	т	180,5	цемент приведенный к М400	т	1190,0
цемент, приведенный к М400	-"-	179,3	сталь	т	217,5
			бетон и железобетон	м3	4290,0
			Потребная электрическая мощность	кВт	107,0
			Площадь застройки	м2	11554,0

I	2	3	4	5	6
сталь	т	25,4	Строительный объем	м3	27480
сталь, приведенная к классам А-Г и С38/23 бетон и железобетон	—"—	31,50	Ш. Илоуплотнитель ø 18	шт	I
	—"—	393,0	т.п. 902-2-362.83		
Потребная электрическая мощность	кВт	361	Общая сметная стоимость	тыс.руб.	38,5
			СМР	—"—	32
Строительный объем	м3	4319,0	Оборудования	—"—	6,5
			Трудоемкость	чел.дн.	592,0
Площадь застройки	м2	688,0	Расход строительных материалов:		
			цемент	т	52,5
			сталь	т	13,0
			бетон	м3	200,0
			Потребная мощность	кВт	13,5
			Площадь застройки	м2	517,0
			Строительный объем	м3	908,0

Преимущества флотационного метода илоразделения.

1. Флотационное илоразделение позволяет интенсифицировать, стабилизировать и управлять процессом осветления иловой смеси аэротенка.
2. Ил, образующийся при флотационном методе разделения иловой смеси, не требует дополнительного уплотнения перед его обработкой.