

ООО "САТОН ЭНЕРГО"

Объект: ПНС-51

Адрес: г. Самара, ул. Гаражная 20В

Рабочая  
документация

180.10.15 – АВК

Реконструкция ПНС-51  
Установка приборов учета ХВС

Главный инженер проекта

А.Ф. Макаренко

Тольятти 2015 год

ВЕДОМОСТЬ ЧЕРТЕЖЕЙ ОСНОВНОГО КОМПЛЕКТА

Лист	Наименование	Примечание
1	Общие данные.	
2	Схема функциональная	
3	План на отм. 0.000	
4	Монтажная схема прибора учета	

ОСНОВНЫЕ ПОКАЗАТЕЛИ ПО ЧЕРТЕЖАМ ВОДОПРОВОДА И КАНАЛИЗАЦИИ

Наименование системы	Потребный напор на вводе, м.в.ст.	Расчетный расход				Установка мощность эл.двигателей, кВт	Примечание
		м <sup>3</sup> /сум	м <sup>3</sup> /ч	л/сек	такх., м <sup>3</sup> /ч		
ХПВ	3,0	1230	16,36		83,9	3 шт по 15	

ОБЩИЕ УКАЗАНИЯ

Раздел АВК разработан в составе рабочей документации по реконструкции ПНС на основании ТЗ № СКС-2013-ХВ-ИП-6.1.9(1.1.6) на установку приборов учета ХВС, выданных ООО "Самарские коммунальные системы".

Документацией предусмотрена установка приборов учета.

Узел учета холодной воды предназначен для учета расхода холодной воды на нужды потребителей.

Узел учета выполнен на базе электронного преобразователя ЭП и расходомера СУР-97 модификации 407251.002-01 "Самарской электроакустической лаборатории".

Расходы воды выданы "Самарскими коммунальными системами" согласно фактическому водопотреблению.

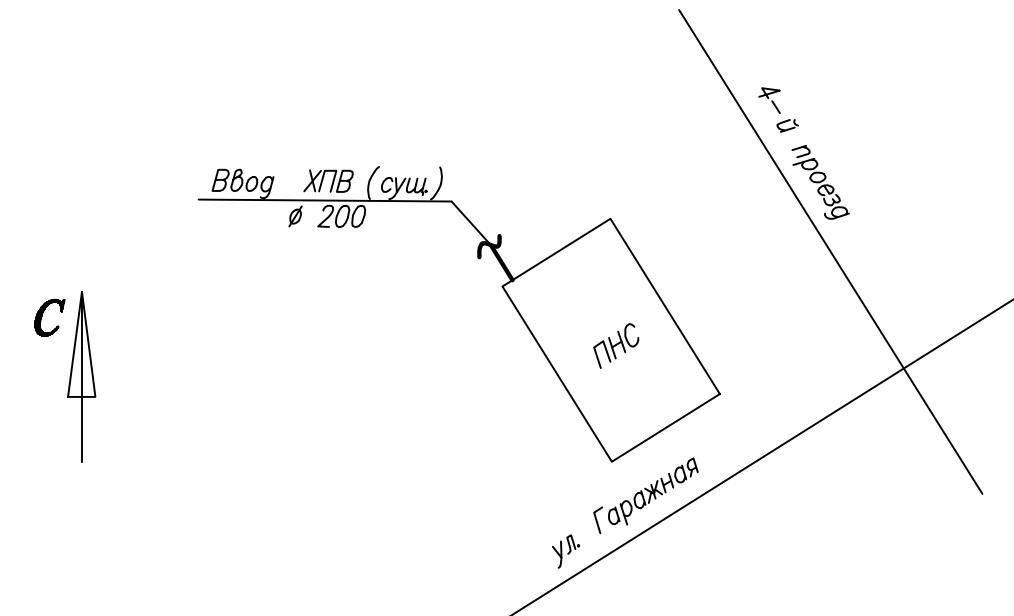
Производство работ вести в соответствии с требованиями СП 73.13330.2012 "Внутренние сантехнические системы".

Рабочая документация выполнена на базе существующей ПНС, в соответствии с действующими нормами и правилами и предусматривает мероприятия, обеспечивающие взрывобезопасность и пожаробезопасность при эксплуатации здания.

ВЕДОМОСТЬ ССЫЛОЧНЫХ И ПРИЛАГАЕМЫХ ДОКУМЕНТОВ

Обозначение	Наименование	Примечание
	Ссылочные документы	
Серия 5.901-1	Водомерные узлы	
Постановление от 16.02.2008 №87	О составе разделов проектной документации и требованиях к их содержанию.	
СП 73.13330.2012	"Внутренние сантехнические системы"	
	Прилагаемые документы	
180.10.15-АВК.СО	Спецификация оборудования и материалов.	
180.10.15-АВК.ПЗ	Подбор расходомера СУР-97	лист №1
180.10.15-АВК.ПЗ	Расчет гидравлических потерь напора на узлах установки расходомеров СУР-97.	лист №2

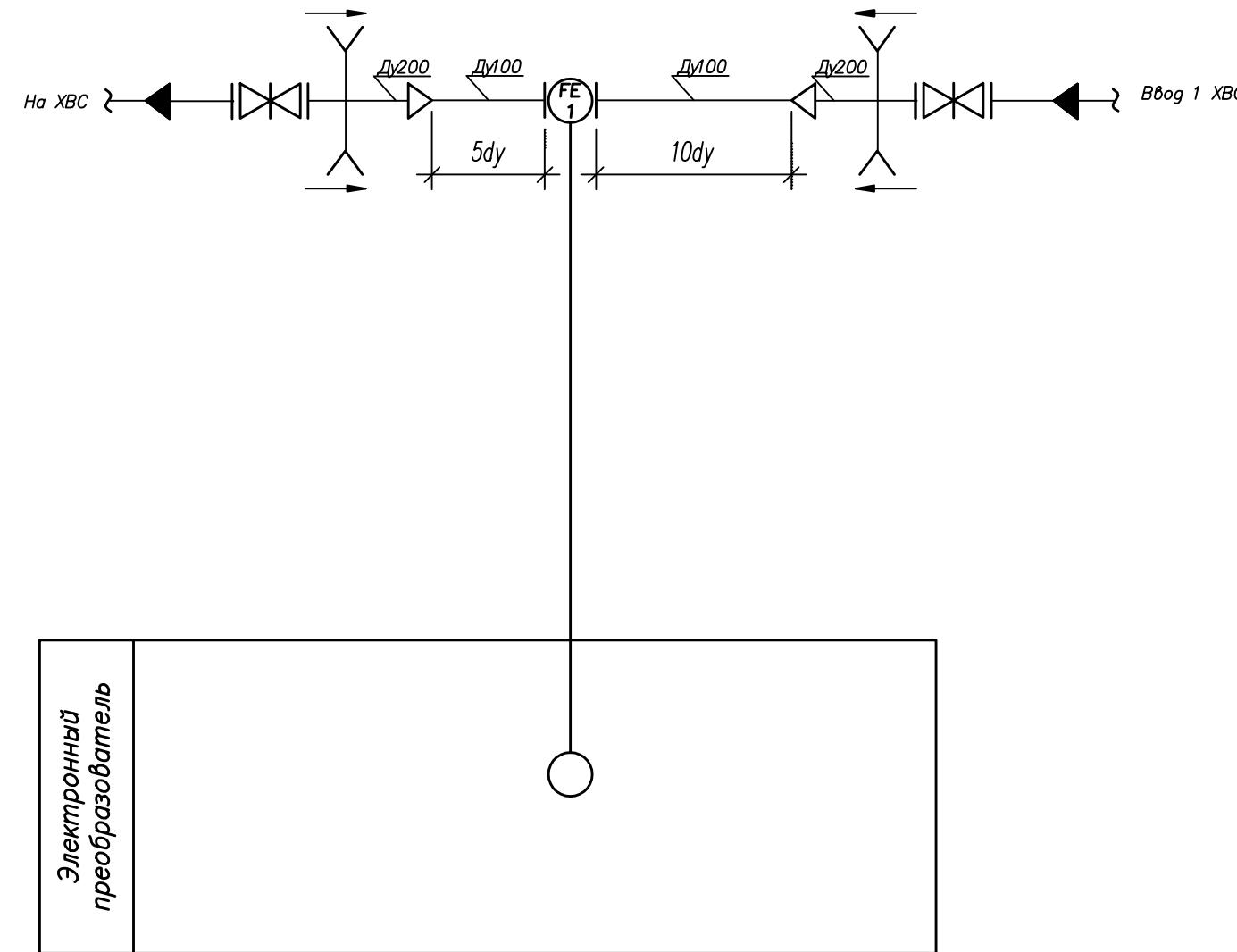
Ситуационный план



					180.10.15-АВК
Изм.	Кол. уч	Лист № док	Последств	Дата	PNC-51. г. Самара, ул. Гаражная 20В
ГИП		Макаренко			Реконструкция ПНС-51.
Проверил	Учинеева				Установка приборов учета ХВС
Выполнил	Павлов				R 1 4
					Общие данные
					ООО "САТОН ЭНЕРГО"

Формат А3

## *Схема функциональная*

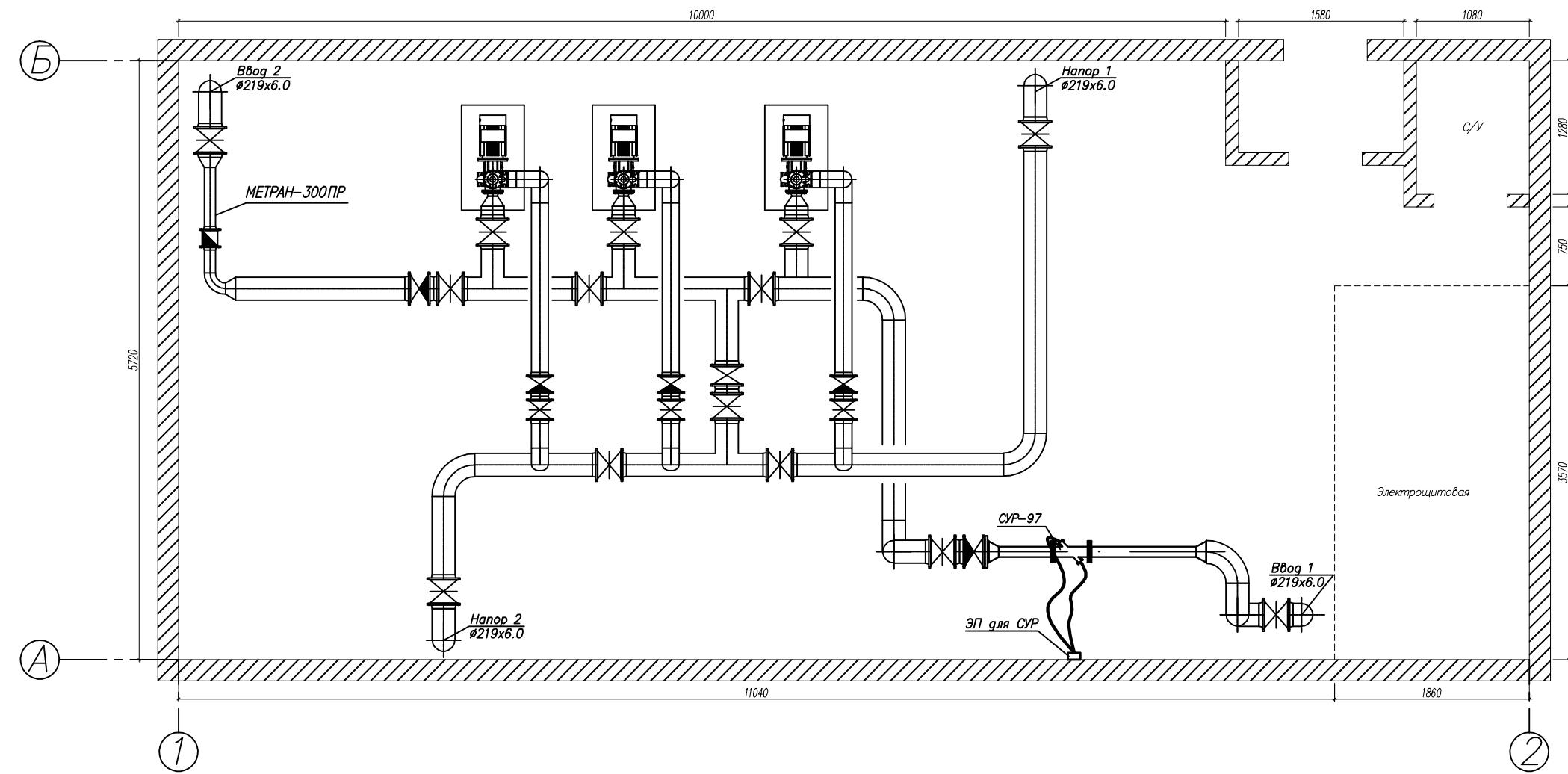


### Примечание:

1.  — граница проектирования.
  2. Прямолинейные участки трубопроводов  $10dy$  до и  $5dy$  после преобразователя расхода.

План на отм. 0.000

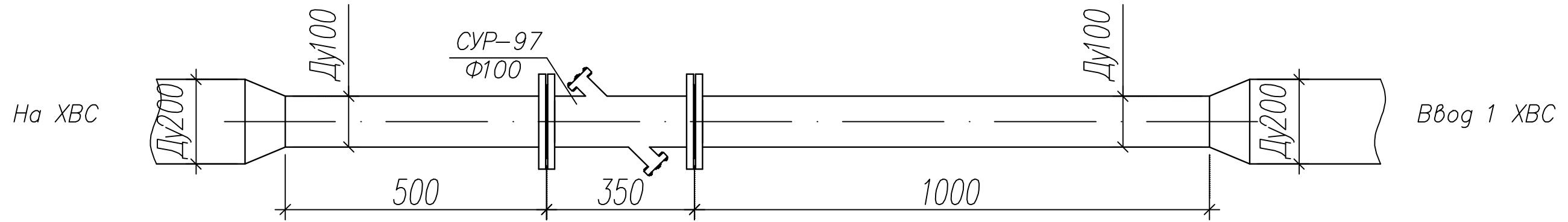
M 1:50



Согласовано			
Инф. подл.	Подпись и дата	Взам.	Инф. подл.

## Формат А3

## Монтажная схема прибора учета



*Примечание:  
Монтаж прибора учета  
инструкцией по монтажу*

Пределы допускаемых погрешностей тепловычислителя составляют:

Пределы допускаемой основной относительной погрешности СУР при измерении объема жидкости по частотному выходу  $\delta_f$  (далее –  $\delta_f$ ), пределы допускаемой основной относительной погрешности измерения объема жидкости по индикатору объема  $\delta_o$  (далее –  $\delta_o$ ), пределы допускаемой основной приведенной погрешности  $\gamma_t$  измерения расхода по токовому выходу (далее –  $\gamma_t$ ), пределы допускаемой основной приведенной погрешности  $\gamma_Q$  измерения расхода по индикатору расхода (далее –  $\gamma_Q$ ), в зависимости от модификации СУР и способа градуировки СУР, приведены в таблице 1. Пределы допускаемой основной приведенной погрешности преобразования частоты электрических импульсов в показания индикатора расхода  $\gamma_q$  не более  $\pm 0,1 \%$ , пределы допускаемой основной приведенной погрешности преобразования частоты электрических импульсов в ток  $\gamma_a$  не более  $\pm 0,1 \%$ . Пределы допускаемой основной относительной погрешности измерения времени исправной работы  $\delta_b$  (далее –  $\delta_b$ ) не более  $\pm 0,2 \%$ . Пределы допускаемой основной относительной погрешности счета числа импульсов  $\delta_{io}$  не более  $\pm 0,05 \%$ .

Таблица 1 – Пределы допускаемых основных погрешностей СУР.

Определение метрологических характеристик СУР на поверочной проливной установке при кратностях измеряемых расходов 1:10; 1:100; 1:200						
Модификация СУР	Наименование параметра	Кратность измеряемых расходов				
		1:10	1:100	1:200*		
407251.002-01	Пределы допускаемой основной относительной погрешности СУР при измерении объема жидкости по частотному выходу $\delta_f$ , %, не более Пределы допускаемой основной относительной погрешности СУР измерения объема жидкости по индикатору объема, $\delta_o$ , %, не более Пределы допускаемой основной приведенной погрешности СУР при измерении расхода по токовому выходу, $\gamma_t$ , %, не более Пределы допускаемой основной приведенной погрешности СУР измерения расхода по индикатору расхода $\gamma_Q$ , %, не более	$\pm 0,5$	$\pm 1,0$	$\pm 1,0$		
407251.002-02	Пределы допускаемой основной относительной погрешности СУР при измерении объема жидкости по частотному выходу $\delta_f$ , %, не более Пределы допускаемой основной относительной погрешности СУР измерения объема жидкости по индикатору объема, $\delta_o$ , %, не более Пределы допускаемой основной приведенной погрешности измерения расхода по токовому выходу, $\gamma_t$ , %, не более Пределы допускаемой основной приведенной погрешности СУР измерения расхода по индикатору расхода $\gamma_Q$ , %, не более	$\pm 0,15$	$\pm 0,5$	-		
Определение метрологических характеристик при калибровке СУР косвенным способом						
407251.002-01	Пределы допускаемой основной относительной погрешности СУР при измерении объема жидкости по частотному выходу $\delta_f$ , %, не более Пределы допускаемой основной относительной погрешности СУР при измерении объема жидкости по индикатору объема, $\delta_o$ , %, не более Пределы допускаемой основной приведенной погрешности измерения расхода по токовому выходу, $\gamma_t$ , %, не более Пределы допускаемой основной приведенной погрешности СУР при измерении расхода по индикатору расхода $\gamma_Q$ , %, не более	$\pm 1,5$				
407251.002-02	Пределы допускаемой основной относительной погрешности СУР при измерении объема жидкости по частотному выходу $\delta_f$ , %, не более Пределы допускаемой основной относительной погрешности СУР при измерении объема жидкости по индикатору объема, $\delta_o$ , %, не более Пределы допускаемой основной приведенной погрешности измерения расхода по токовому выходу, $\gamma_t$ , %, не более Пределы допускаемой основной приведенной погрешности СУР измерения расхода по индикатору расхода $\gamma_Q$ , %, не более	$\pm 1,0$				

Выбор типоразмера расходомера:

Выбор типоразмера расходомера определяется диапазоном расходов в трубопроводе, где будет устанавливаться ППР.

Если значение  $D_u$  выбранного типоразмера ЭМР меньше значения  $D_u$  трубопровода, куда предполагается устанавливать ППР, то для монтажа в трубопровод используются переходные конуса (конфузор и диффузор).

Необходимо учесть, что максимальные потери напора на измерительном участке, не должны превышать 2 м. в. ст.

Таблица 2 – Диаметры условных проходов трубопроводов и соответствующие значения расходов

Диаметр условного прохода, мм.	Пределы измерения расхода, м <sup>3</sup> /ч	Минимальный измеряемый объем, м <sup>3</sup> с заданной погрешностью	Модификация исполнения	Масса счётчика СУР, кг.	Длина ИУ, мм.	Условное давление ИУ, МПа.
25	01-20	0,0001	1,2	10	400	6,3
32	0,15-30	0,001	1,2	10	350	6,3
40	0,25-50	0,001	1,2	10	300	6,3
50	0,35-70	0,001	1,2	10	300	6,3
80	1-200	0,001	1,2	14	350	6,3
100	1,5-300	0,001	1,2	20 (3*)	350	6,3
125	2,2-450	0,01	1,2	28 (3*)	400	6,3
150	3,3-630	0,01	1,2	33 (3*)	400	6,3
200	6-1200	0,01	1,2	48,5 (3*)	500	6,3
250	10-2000	0,01	1,2	58 (3*)	600	6,3
300	12-2500	0,01	1,2	65 (3*)	700	6,3

					180.10.15–АВК ПЗ
					ПНС-51. г. Самара, ул. Гаражная 20В
Изм.	Кол. уч	Лист № док.	Подпись	Дата	
ГИП	Макаренко				
Проверил	Учинеева				
Выполнил	Павлов				
					Реконструкция ПНС-51. Установка приборов учета ХВС
					Стадия Лист Листов
					P 1 2
					Подбор расходомера
					000 "САТОН ЭНЕРГО"

Формат А3

# Расчет гидравлических потерь на измерительных участках трубопроводов

Исходные данные для расчета:

Максимальный расход:  $83.9 \text{ м}^3/\text{ч}$ ;

Диаметр трубопровода до измерительного участка: Ду 200 мм;

Диаметр трубопровода после измерительного участка: Ду 200 мм;

Диаметр прямолинейного участка: Ду 100 мм;

Угол конусности конфузора:  $20^\circ$ ;

Угол конусности диффузора:  $20^\circ$ ;

Длина измерительного участка ( $L$ ): 1850 мм;

Расчет:

Скорость теплоносителя при среднем расходе определяется:

$V = G/Sx3600 \text{ (м/с)}$ , где  $G$ -расход теплоносителя ( $\text{м}^3/\text{ч}$ );  $S$ -площадь сечения трубопроводов ( $\text{м}^2$ );

$$S = \pi D^2/4 = 3,14 \times 0,1^2/4 = 0,00785 \text{ м}^2; V = 83,9 / 0,00785 \times 3600 = 2,97 \text{ м/с.}$$

Потери напора в конфузоре определяются зависимостью потери напора от скорости потока (рис. 1а), где

$V$ -скорость жидкости в прямолинейном участке.

Потери давления в конфузоре:  $Hh1 = 0,025 \text{ м.в.ст.}$ ;

Потери напора в прямолинейном участке определяются по графику (рис. 1б) в зависимости от скорости потока  $V$  и отношения длины прямолинейного участка (складывается из длины прямолинейного участка до счетчика, длины счетчика и длины прямолинейного участка после счетчика) к его диаметру:

$$L/D = 1850 / 100 = 18,5;$$

где:  $L$ -длина прямолинейного участка;  $D$ -диаметр прямолинейного участка;

Потери напора в прямолинейном участке:  $Hh2 = 0,5 \text{ м.в.ст.}$ ;

Потери напора в диффузоре определяются по графику (рис. 1в) в зависимости от скорости потока  $V$  и отношения наибольшего диаметра диффузора к наименьшему:

$$Db/Dm = 200 / 100 = 2;$$

где:  $D_b$ -наибольший диаметр диффузора;  $D_m$ -наименьший диаметр диффузора;

Потери напора в диффузоре:  $Hh3 = 0,2 \text{ м.в.ст.}$ ;

Потеря напора в расходомере определяется как потери в прямолинейном участке (учтено в  $Hh2$ ).

Согласно принципа суперпозиции суммарные потери напора в системе

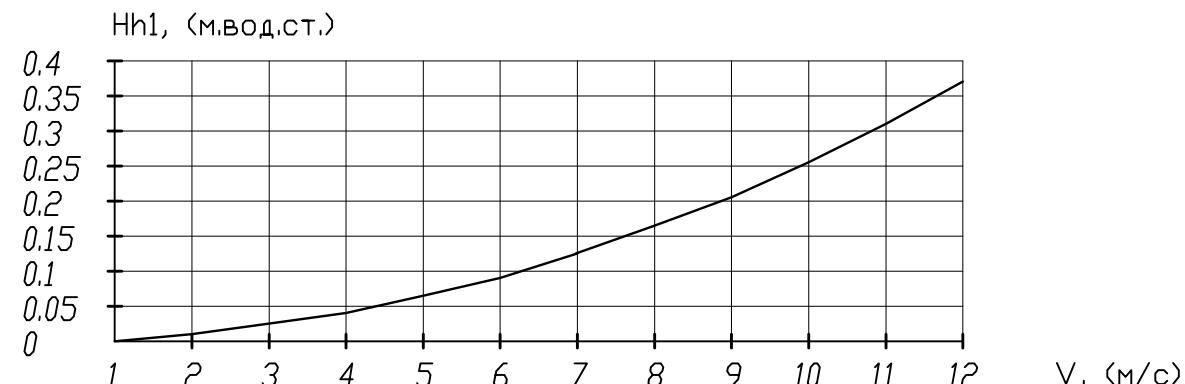
<конфузор-ПРП-диффузор> складываются из местных потерь напора в конфузоре  $Hh1$ ,

прямолинейном участке  $Hh2$  и диффузоре  $Hh3$ :

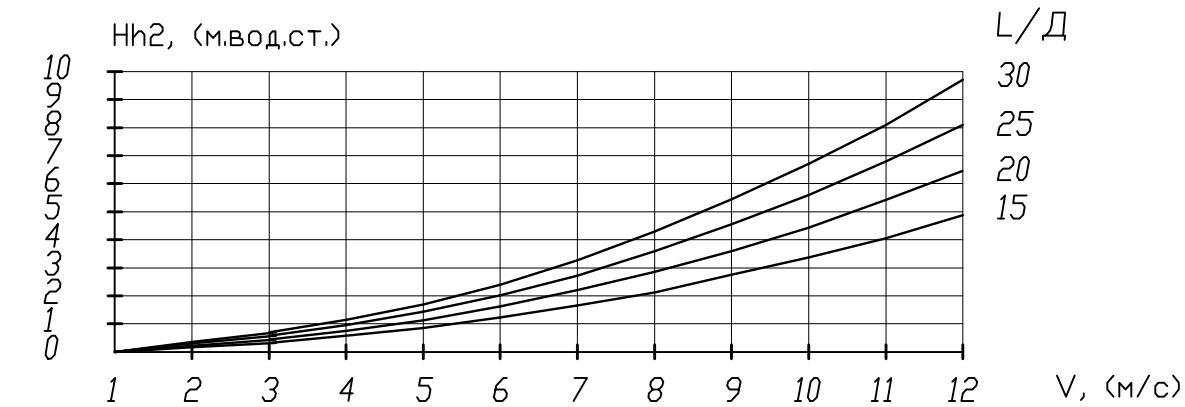
$$Hh = Hh1 + Hh2 + Hh3 = 0,025 + 0,5 + 0,2 = 0,725 \text{ м.в.ст.}$$

Суммарные потери давления составляют:  $H = 0,725 \text{ м.в.ст.}$

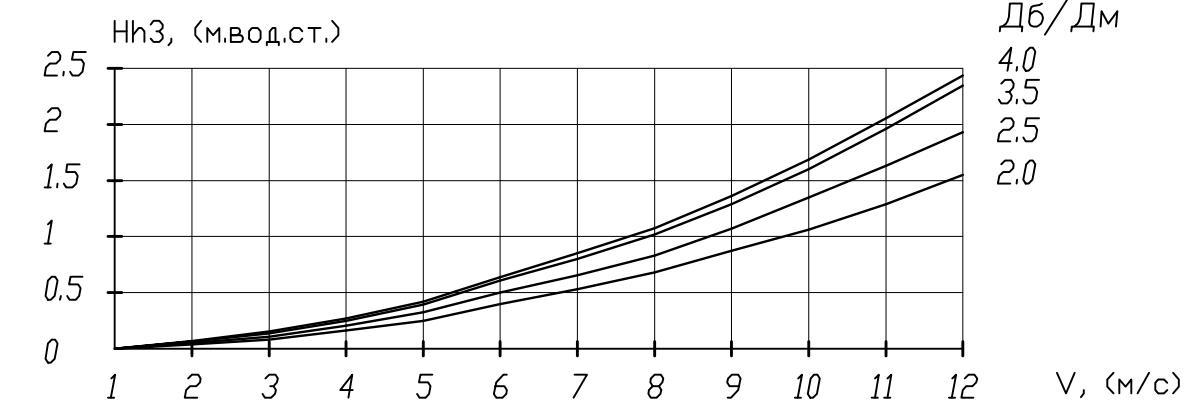
Потери давления на измерительном участке трубопровода не превышают предельно допустимых потерь и составляют 0,725 м.в.ст.



а - график зависимостей потерь напора в конфузоре



б - график зависимостей потерь напора в прямолинейном участке



в - график зависимостей потерь напора в диффузоре

рис.1 - графики зависимостей потерь напора

Согласовано	
Инв. №	Подпись и дата
Взам.	Инв. №

Инв. № подл.
--------------

180.10.15-АВК ПЗ					
ПНС-51. г. Самара, ул. Гаражная 20В					
Изм.	Кол. уч	Лист	№ док.	Подпись	Дата
ГИП		Макаренко			
Проверил		Учинеева			
Выполнил		Павлов			
Реконструкция ПНС-51. Установка приборов учета ХВС			Стадия	Лист	Листов
			P	2	2
Расчет гидравлических потерь на измерительных участках			ООО "САТОН ЭНЕРГО" г. Тольятти		

180.10.15-ABK.CO

ПНС-51. г. Самара, ул. Гаражная 20В

Реконструкция ПНС-51. Установка приборов учета ХВС	Стадия	Лист	Листов
	P	1	1
Спецификация оборудования и материалов		000 "САТОН ЭНЕРГО" г. Тольятти	

Формат А3