

ООО "САТОН ЭНЕРГО"

Объект: ПНС–11

Адрес: г. Самара, ул. Ново–Вокзальная 193Б

Рабочая
документация

189.10.15 – АВК

Реконструкция ПНС–11
Установка приборов учета ХВС

Главный инженер проекта

А.Ф. Макаренко

Тольятти 2015 год

Инв.№ подл.

Подпись и дата

Взам. инв. №

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				Установ-я мощность эл.двигате-лей, кВт	Примечание
		м³/сут	м³/ч	л/сек	тах., м³/ч		
ХПВ	3,4	258	30,46		106,9	3 шт по 7,5	

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" .

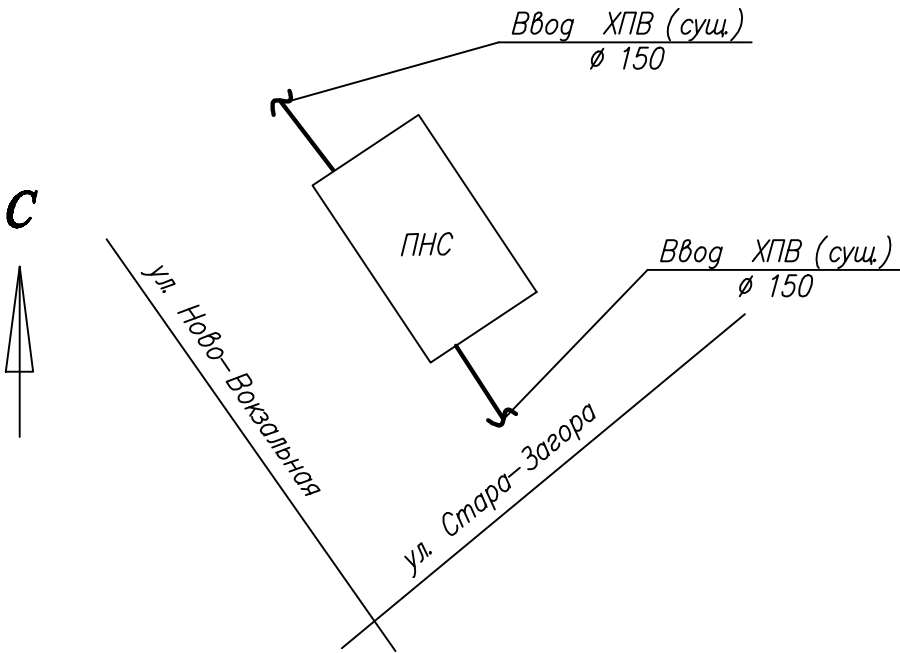
Расходы воды выданы "Самарскими коммунальными системами" согласно фактическому водопотреблению.

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	
189.10.15-АВК.СО	Спецификация оборудования и материалов.	
189.10.15-АВК.ПЗ	Подбор расходомера СУР-97	лист №1
189.10.15-АВК.ПЗ	Расчет гидравлических потерь напора на узлах	лист №2
	установки расходомеров СУР-97.	

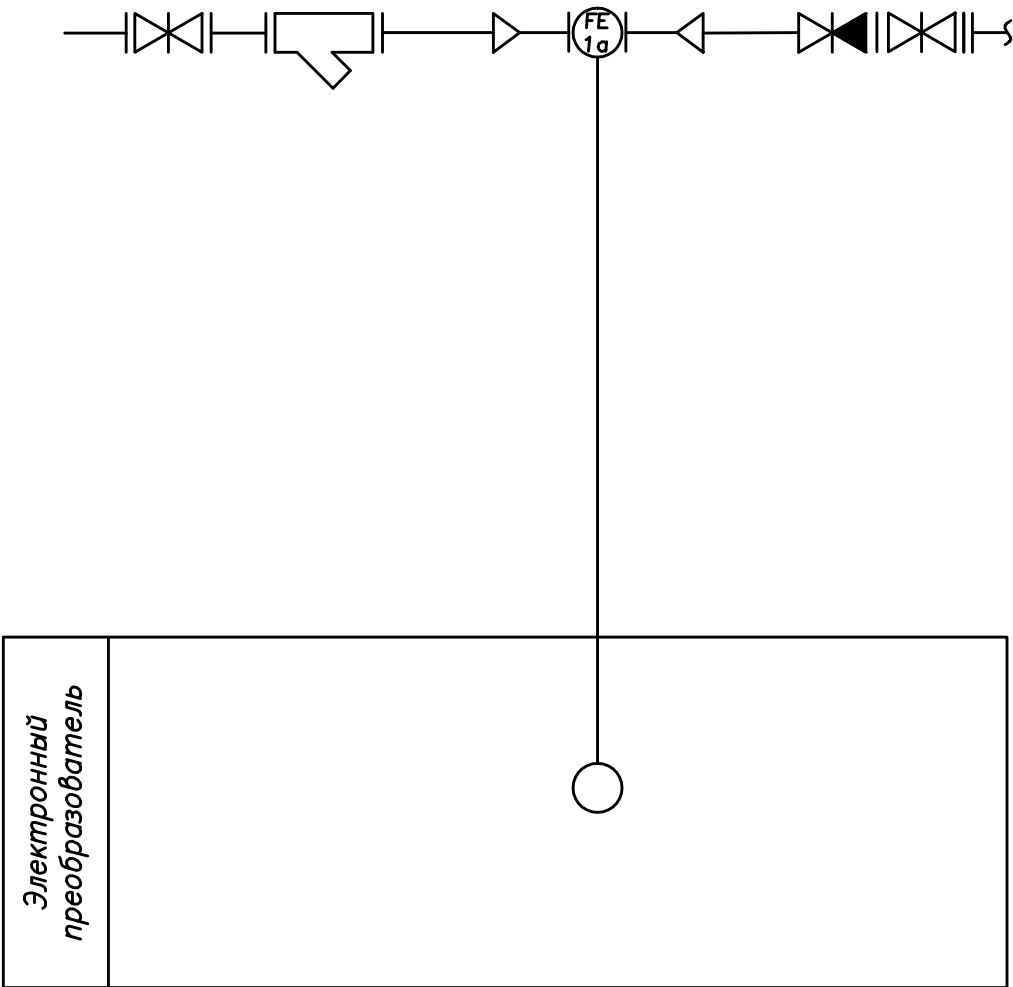
Ситуационный план



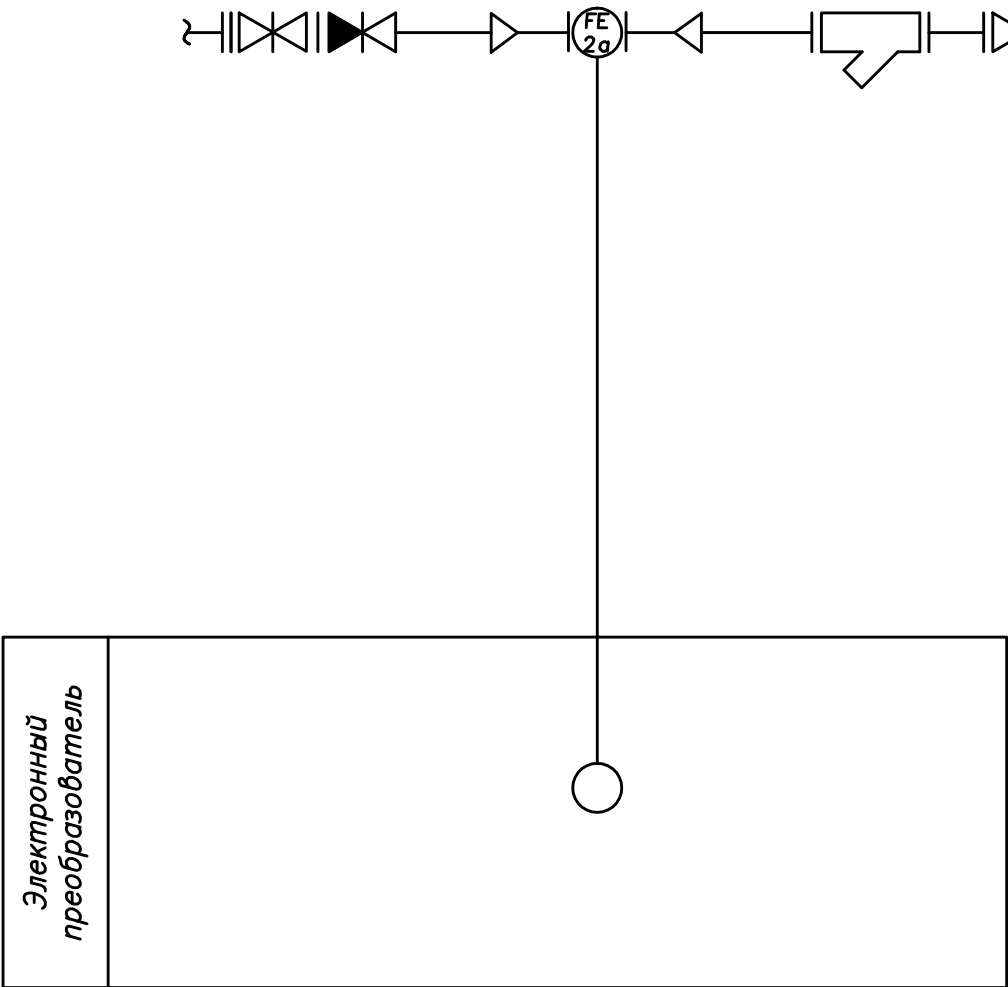
						189.10.15-АВК		
						ПНС-11. г.Самара, ул.Ново-Вокзальная 193Б		
Изм.	Кол. уч.	Лист	№ док.	Подпись	Дата	Реконструкция ПНС-11. Установка приборов учета ХВС.	Стадия	Лист
Гип		Макаренко					Р	1
Проверил		Удинеева						4
Выполнил		Лагойда				Общие данные		ООО "САТОН ЭНЕРГО"

Схема функциональная

Ввод №1



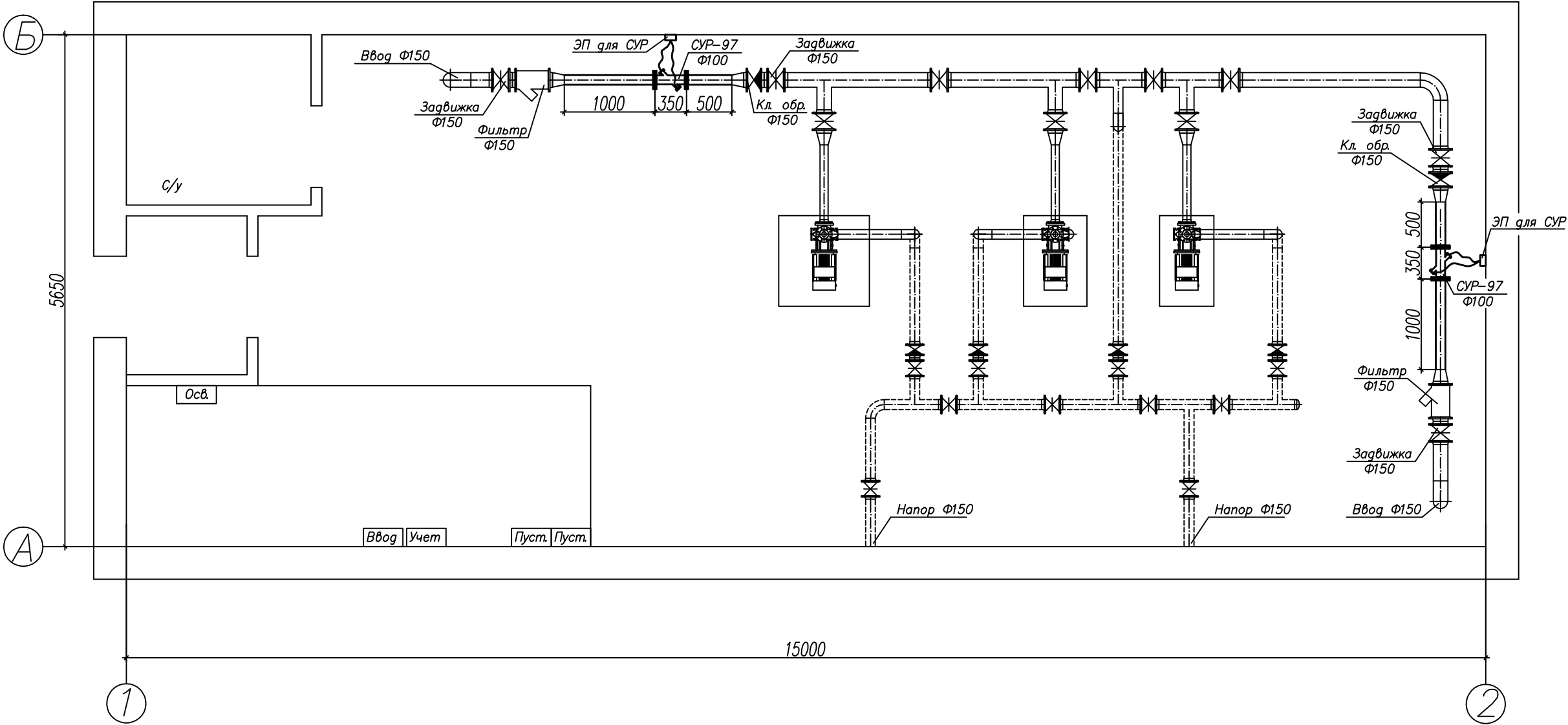
Ввод №2



Инв. N подл.	Подпись и дата	Взам. инв. N

						189.10.15–АВК		
						ПНС–11. г.Самара, ул.Ново–Вокзальная 193Б		
Изм.	Кол. уч.	Лист	№ док.	Подпись	Дата	Реконструкция ПНС–11. Установка приборов учета ХВС.	Стадия	Лист
ГП		Макаренко					Р	2
Проверил		Удинеева						4
Выполнил		Лагойда				Схема функциональная	ООО "САТОН ЭНЕРГО" г. Тольятти	

План на отм. 0.000
М 1:50



Согласовано

Взам. инв. N

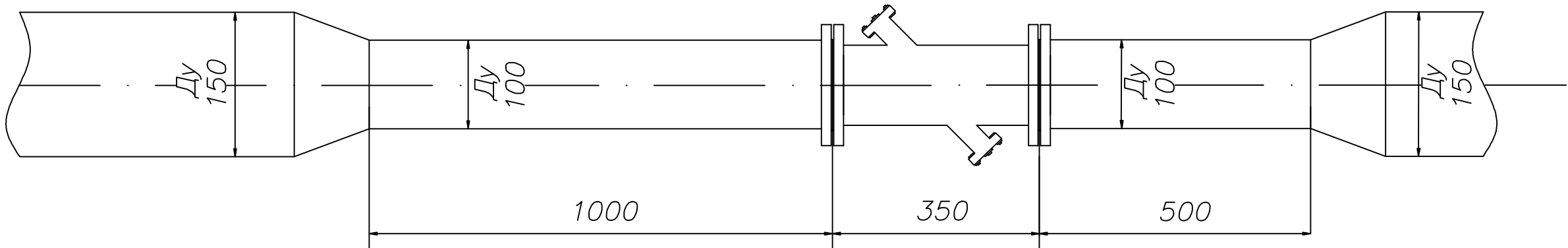
Подпись и дата

Инв. N подл.

						189.10.15–ABK			
						ПНС–11. г. Самара, ул. Ново–Вокзальная 193Б			
Изм.	Кол. уч.	Лист	№ док.	Подпись	Дата	Реконструкция ПНС–11. Установка приборов учета ХВС	Стадия	Лист	Листов
Гип		Макаренко					Р	3	4
Проверил		Удинеева							
Выполнил		Лагойда				План на отм. 0.000	ООО "САТОН ЭНЕРГО"		

Формат А3

Монтажная схема прибора учета



Примечание:
Монтаж прибора учета СУР-97 производить в соответствии с инструкцией по монтажу.

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

						189.10.15-ABK		
						ПНС-11. г. Самара, ул. Ново-Вокзальная 193Б		
Изм.	Кол. уч.	Лист	№ док.	Подпись	Дата	Реконструкция ПНС-11. Установка приборов учета ХВС	Стадия	Лист
ГИП		Макаренко					Р	4
Проверил		Удинеева						
Выполнил		Лагойда						
						Монтажная схема прибора учета	ООО "САТОН ЭНЕРГО"	

Согласовано

Взам. инв. N

Подпись и дата

Инв. N подл.

Пределы допускаемых погрешностей тепловычислителя составляют:

Пределы допускаемой основной относительной погрешности СУР при измерении объема жидкости по частотному выходу $\delta\varphi$ (далее – $\delta\varphi$), пределы допускаемой основной относительной погрешности измерения объема жидкости по индикатору объема δo (далее – δo), пределы допускаемой основной приведенной погрешности γm измерения расхода по токовому выходу (далее – γm), пределы допускаемой основной приведенной погрешности γQ измерения расхода по индикатору расхода (далее – γQ), 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 γq не более $\pm 0,1$ %, пределы допускаемой основной приведенной погрешности преобразования частоты электрических импульсов в ток γa не более $\pm 0,1$ %. Пределы допускаемой основной относительной погрешности измерения времени исправной работы δb (далее – δb) не более $\pm 0,2$ %. Пределы допускаемой основной относительной погрешности счета числа импульсов δio 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 δ_ω , %, не более	$\pm 0,5$	$\pm 1,0$	$\pm 1,0$
	Пределы допускаемой основной относительной погрешности СУР измерения объема жидкости по индикатору объема, δ_o , %, не более			
	Пределы допускаемой основной приведенной погрешности СУР при измерении расхода по токовому выходу, γ_τ , %, не более			
	Пределы допускаемой основной приведенной погрешности СУР измерения расхода по индикатору расхода γ_Q , %, не более			
407251.002-02	Пределы допускаемой основной относительной погрешности СУР при измерении объема жидкости по частотному выходу δ_ω , %, не более	Кратность измеряемых расходов		
	Пределы допускаемой основной относительной погрешности СУР измерения объема жидкости по индикатору объема, δ_o , %, не более	1:10	1:100	1:200
	Пределы допускаемой основной приведенной погрешности измерения расхода по токовому выходу, γ_τ , %, не более			
	Пределы допускаемой основной приведенной погрешности СУР измерения расхода по индикатору расхода γ_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 δ_ω , %, не более	$\pm 1,5$		
	Пределы допускаемой основной относительной погрешности СУР при измерении объема жидкости по индикатору объема, δ_o , %, не более			
	Пределы допускаемой основной приведенной погрешности измерения расхода по токовому выходу, γ_τ , %, не более			
407251.002-02	Пределы допускаемой основной приведенной погрешности СУР при измерении расхода по индикатору расхода γ_Q , %, не более	$\pm 1,0$		
	Пределы допускаемой основной относительной погрешности СУР при измерении объема жидкости по частотному выходу δ_ω , %, не более			
	Пределы допускаемой основной относительной погрешности СУР при измерении объема жидкости по индикатору объема, δ_o , %, не более			
407251.002-02	Пределы допускаемой основной приведенной погрешности измерения расхода по токовому выходу, γ_τ , %, не более	$\pm 1,0$		
	Пределы допускаемой основной приведенной погрешности измерения расхода по токовому выходу, γ_τ , %, не более			
	Пределы допускаемой основной приведенной погрешности СУР измерения расхода по индикатору расхода γ_Q , %, не более			

Выбор типоразмера расходомера:

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

Если значение Ду выбранного типоразмера ЭМР меньше значения Ду 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, м3/ч	Минимальный измеряемый объем, м3 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

						189.10.15–ABK					
						ПНС–11. г.Самара, ул.Ново–Вокзальная 193Б					
Изм.	Кол. уч.	Лист	№ док.	Подпись	Дата	Реконструкция ПНС–11. Установка приборов учета ХВС		Стадия	Лист	Листов	
Гип		Макаренко			Р			1	2		
Проверил		Удгинева									
Выполнил		Лагойда				Подбор расходомера		ООО "САТОН ЭНЕРГО"			

Расчет гидравлических потерь на измерительных участках трубопроводов

Исходные данные для расчета:

Максимальный расход: 106,9 м³/ч;

Диаметр трубопровода до измерительного участка: Ду 150 мм;

Диаметр трубопровода после измерительного участка: Ду 150 мм;

Диаметр прямолинейного участка: Ду 100 мм;

Угол конусности конфузора: 20°;

Угол конусности диффузора: 20°;

Длина измерительного участка (L): 1850 мм;

Расчет:

Скорость теплоносителя при максимальном расходе определяется:

$V = G / S \times 3600$ (м/с), где G – расход теплоносителя (м³/ч); S – площадь сечения трубопроводов (м²);

$S = \pi D^2 / 4 = 3,14 \times 0,1^2 / 4 = 0,00785$ м²; $V = 106,9 / 0,00785 \times 3600 = 3,78$ м/с.

Потери напора в конфузоре определяются зависимостью потери напора от скорости потока (рис. 1а), где V – скорость потока жидкости в прямолинейном участке.

Потери давления в конфузоре: $Hh1 = 0,04$ 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: $Hh2 = 0,8$ 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:

$Dб/Dм = 150/100 = 1,5$;

где: Dб – наибольший диаметр диффузора; Dм – наименьший диаметр диффузора;

Потери напора в диффузоре: $Hh3 = 0,25$ м.в.ст.;

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

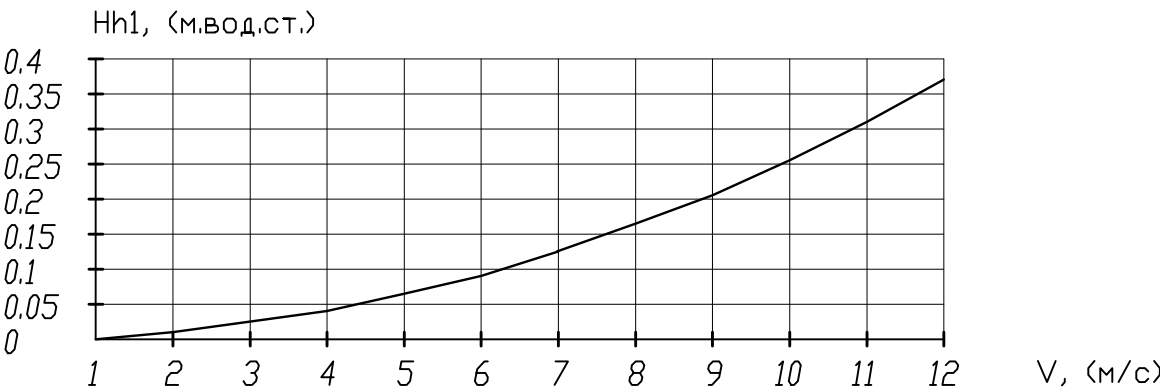
Согласно принципа суперпозиции суммарные потери напора в системе

<конфузор–ПРП–диффузор> складываются из местных потерь напора в конфузоре $Hh1$, прямолинейном участке $Hh2$ и диффузоре $Hh3$:

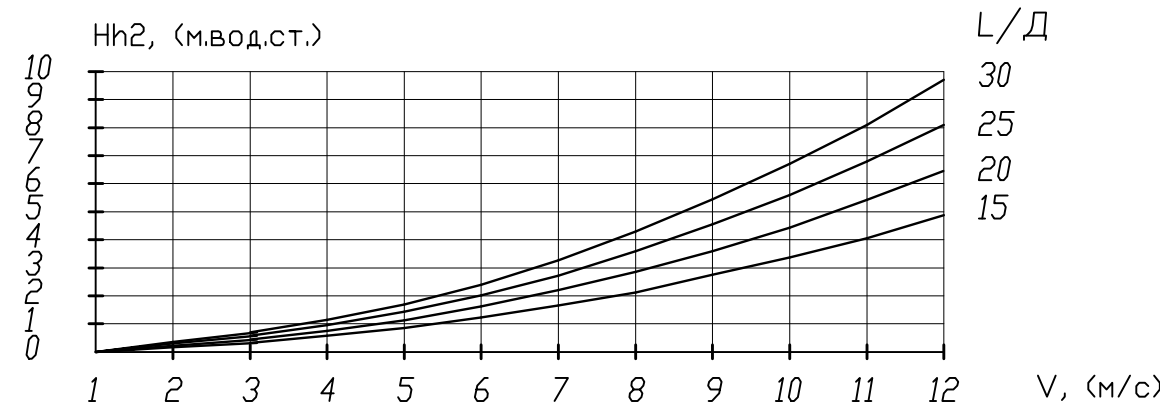
$Hh = Hh1 + Hh2 + Hh3 = 0,04 + 0,8 + 0,25 = 1,09$ м.в.ст.

Суммарные потери давления составляют: $H = 1,09$ м.в.ст.

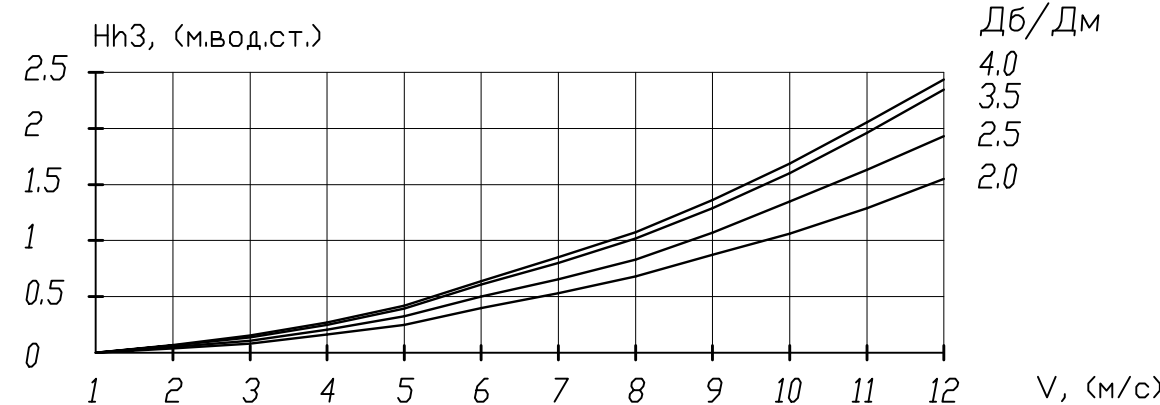
Потери давления на измерительном участке трубопровода не превышают предельно допустимых потерь и составляют 1,09 м.в.ст.



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

Взам.

Подпись и дата

Инв. подл.

						189.10.15–АВК				
						ПНС–11. г. Самара, ул. Ново–Вокзальная 193Б				
Изм.	Кол. уч.	Лист	№ док	Подпись	Дата	Реконструкция ПНС–11. Установка приборов учета ХВС		Стадия	Лист	Листов
Гип		Макаренко			Р			2	2	
Проверил		Удгинева								
Выполнил		Лагойда				Расчет гидравлических потерь на измерительных участках		ООО "САТОН ЭНЕРГО" г. Тольятти		

[illegible]

Формат А3