

МЕТОДИКА ПОДБОРА РЕГУЛИРУЮЩИХ КЛАПАНОВ TRV И РЕГУЛЯТОРОВ ДАВЛЕНИЯ RDT

Методика предназначена для специалистов проектных институтов, монтажных, эксплуатирующих и теплоснабжающих организаций, а также для преподавателей и студентов строительных вузов и техникумов.

Разработано заместителем директора по развитию ГК «Теплосила», Кандидатом технических наук, доцентом кафедры энергосбережения, гидравлики и теплотехники Учреждения образования «Белорусский государственный технологический университет» Сухоцким А.Б.

Замечания и предложения будут приняты с благодарностью.

**Перепечатка и копирование без разрешения ГК «Теплосила»,
а также использование приведённой информации без ссылок
ЗАПРЕЩЕНЫ!**

Подбор регулирующих клапанов и регуляторов давления производства ГК «Теплосила» для водяных систем теплоснабжения

Для подбора регулирующего клапана и регулятора давления для водяных систем теплоснабжения необходимо определить диаметр условного прохода D_u , мм, и максимальную пропускную способность Kvs , м³/ч, регулирующей арматуры. Для расчета этих параметров необходимо знать максимальный объемный расход воды через регулируемую арматуру G_{max} , м³/ч. Если этот параметр неизвестен, то он определяется через проектную тепловую нагрузку системы Q , кВт

$$G_{max} = 0,86 \times Q / (T_1 - T_2), \quad (1)$$

где T_1 – температура теплоносителя в подающем трубопроводе теплового пункта, °С;

T_2 – температура теплоносителя в обратном трубопроводе теплового пункта, °С.

Диаметр условного прохода рассчитывается по формуле

$$D_u = 18,8 \times \sqrt{(G_{max} / V)}, \quad (2)$$

где V – скорость в выходном сечении регулирующей арматуры, м/с.

Скорость в выходном сечении выбирается из условия обеспечения малошумной работы регулирующей арматуры (шум от регулирующей арматуры на расстоянии 1 м менее 40 Дб) и отсутствия эрозивных процессов в затворе арматуры. Если нет ограничений по шуму от регулирующей арматуры (например, для ЦТП) принимаем $V = 5$ м/с, иначе, если есть ограничения по шуму (например, для ИТП многоквартирных домов), принимаем $V = 3$ м/с. (Следует понимать, что при выборе заниженной расчетной скорости (менее 1,5 м/с) получим завышенный диаметр условного прохода клапана и неоправданно увеличенную стоимость регулирующей арматуры). После определения расчетного диаметра условного прохода регулирующей арматуры из каталога ГК «Теплосила» выбираем клапан или регулятор с ближайшим **большим** диаметром условного прохода.

Расчетная максимальная пропускная способность регулирующей арматуры определяется по формуле

$$Kv = k_{зап1} G_{max} / \sqrt{\Delta P}, \quad (3)$$

где ΔP – расчетные потери давления на регулирующей арматуре при максимальном объемном расходе, бар;

$k_{зап1}$ – коэффициент запаса.

Для регулятора давления коэффициент ($k_{зап1} = 1,2$) обеспечивает настройку регулирующего органа для расчетного режима в прикрытом положении, что позволяет при необходимости обеспечить расход воды через систему на 20% больше расчетного. Для регулирующего клапана ($k_{зап1} = 1,0$) запас по расходу

обеспечивается правильной настройкой перепада давления, поддерживаемого регулятором на регулируемом участке.

Потери давления на регулирующей арматуре выбирается из условия обеспечения качественного регулирования температуры воды для потребителя.

Для регулирующего клапана расчетные потери давления выбирают из условия обеспечения внешнего авторитета клапана больше 0,5:

– для закрытой системы ГВС и независимой системы теплоснабжения равной потерям давления в теплообменнике с подводными теплопроводами и арматурой;

– для открытой системы ГВС и зависимой системы теплоснабжения равной потерям давления в соответствующей системе (в большинстве случаев можно принять $\Delta P = 0,4$ бар).

Для регулятора перепада давления расчетные потери давления определяют из условия срабатывания избыточного располагаемого перепада давления на вводе в систему теплоснабжения

$$\Delta P = \Delta P_{\text{сист}} - \Delta P_{\text{ру}} - \Delta P_{\text{доп}}, \quad (4)$$

где $\Delta P_{\text{сист}}$ – располагаемый перепад давления на вводе в систему теплоснабжения, бар;

$\Delta P_{\text{ру}}$ – перепад давления поддерживаемый регулятором на регулируемом участке (часть трубопровода с оборудованием, на которую оказывает влияние работа регулятора перепада давления), бар;

$\Delta P_{\text{доп}}$ – потери давления в трубопроводах, арматуре и оборудовании вне регулируемого участка системы теплоснабжения, бар.

Необходимо отметить, что если располагаемый перепад давления на вводе в систему теплоснабжения $\Delta P_{\text{сист}} < 0,7$ бар, то регулятор перепада давления устанавливать нецелесообразно. В этом случае необходимо согласовать с теплоснабжающей организацией возможность обеспечения более высокого располагаемого перепада давления на вводе в систему или отсутствие в ИТП регулятора перепада давления.

Для регулятора давления «после себя» и «до себя» расчетные потери давления ΔP выбирают исходя из решаемых задач. Как правило, регулятор давления «после себя» устанавливают на подающем трубопроводе открытой системы ГВС и зависимой системы теплоснабжения для защиты оборудования и потребителя от предельного давления $P_{\text{пред}}$ (как правило, более 6 атм). В этом случае

$$\Delta P = P_1 - P_{\text{пред}}, \quad (5)$$

где P_1 – давление в подающем трубопроводе на вводе в систему теплоснабжения, бар.

Как правило, регулятор давления «до себя» устанавливают на обратном трубопроводе открытой системы ГВС и зависимой системы теплоснабжения многоквартирного дома для обеспечения в системе увеличенного давления $P_{ув}$ и защиты ее от завоздушивания. В этом случае

$$\Delta P = P_{ув} - P_2, \quad (6)$$

где P_2 – давление в обратном трубопроводе на вводе в систему теплоснабжения, бар.

После определения расчетной максимальной пропускной способности K_v из каталога ГК «Теплосила» по ближайшему **меньшему** для регулирующих клапанов и **большему** для регуляторов давления значению условной пропускной способности K_{vs} выбирается регулирующая арматура.

Далее, необходимо посчитать, какой будет фактический перепад давления $\Delta P_{ф}$, бар, на полностью открытой арматуре при выбранном значении условной пропускной способности K_{vs} :

$$\Delta P_{ф} = (G_{max} / K_{vs})^2. \quad (7)$$

Фактический перепад давления на арматуре необходимо знать для правильного подбора регулятора перепада давления, который всегда рассчитывается последним.

Перепад давления, поддерживаемый регулятором на регулируемом участке, определяется по формуле:

$$\Delta P_{ру} = \Delta P_{ф.рк} / k_{зап2} + \Delta P_{ру1}, \quad (8)$$

где $\Delta P_{ф.рк}$ – фактические потери давления на полностью открытом регулирующем клапане, бар;

$k_{зап2} = 0,7$ – коэффициент запаса регулирующего клапана, который обеспечивает настройку регулирующего органа для расчетного режима в закрытом положении, что позволяет при необходимости обеспечить расход воды через систему на 20% больше расчетного;

$\Delta P_{ру1}$ – потери давления в трубопроводах, арматуре и оборудовании, кроме регулирующего клапана, на регулируемом участке системы теплоснабжения, бар.

Для регуляторов давления также необходимо определить допустимый перепад давлений $\Delta P_{пред}$, бар, на полностью открытом регуляторе по формуле

$$\Delta P_{пред} = Z (P_{вх} - P_{нас}), \quad (9)$$

где Z – коэффициент начала кавитации, который указан для каждого регулятора в каталоге ГК «Теплосила»;

$P_{вх}$ – давление теплоносителя перед регулятором, бар;

$P_{нас}$ – давление насыщенных паров воды, принимаемое по таблице в зависимости от температуры воды перед регулятором, бар.

Таблица 1. Определение давления насыщения в зависимости от температуры воды

Температура воды, °С	70	75	80	85	90	95	100	105	110	115	120	125	130	135	140	145	150
Рнас, бар	-0,69	-0,61	-0,53	-0,42	-0,3	0,15	0,01	0,21	0,43	0,69	0,99	1,34	1,7	2,11	2,57	3,11	3,74

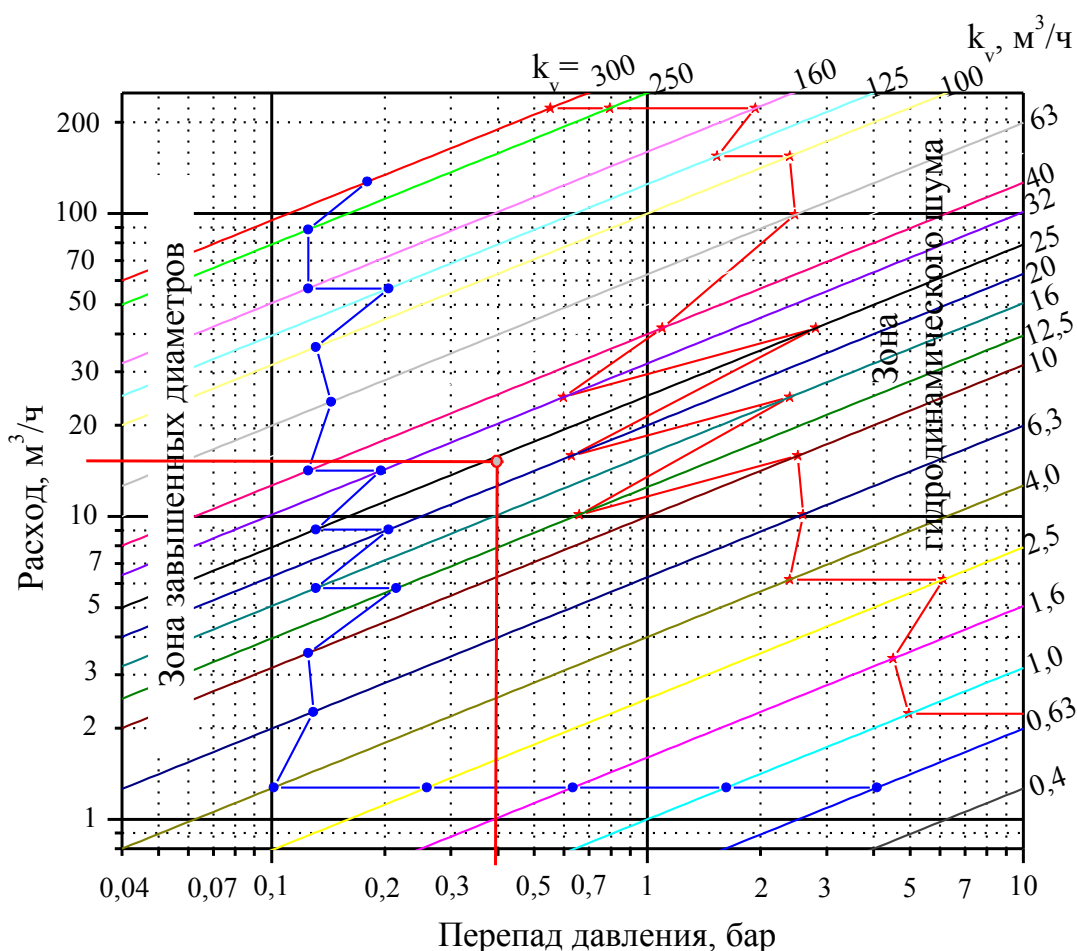
Регуляторы давления не должны работать при $\Delta P > \Delta P_{\text{пред}}$ из-за опасности возникновения кавитации в них, что приведет к быстрому износу регулирующего органа. Если в результате расчета получили $\Delta P > \Delta P_{\text{пред}}$, то следует рассмотреть возможность установки регулятора давления «до себя» на обратном трубопроводе для увеличения давления в системе или установки регулирующей арматуры на обратном трубопроводе в область более низких температур.

При установке регулятора перепада давления на подающем трубопроводе допустимый перепад давлений на полностью открытом регулирующем клапане определять не надо.

Выбор регулирующих клапанов и регуляторов давления прямого действия по номограмме.

Требуемую пропускную характеристику K_v , $\text{м}^3/\text{ч}$, клапана, которая определяется в зависимости от требуемого расчётного расхода теплоносителя через клапан и от фактического перепада давлений на нём можно определить по номограмме оборудования ГК «Теплосила»

Номограмма регулирующих клапанов.



Пример. Необходимо подобрать двухходовой регулирующий клапан при расходе сетевого теплоносителя $15 \text{ м}^3/\text{ч}$. Потери давления на полностью открытом регулирующем клапане принимаем согласно рекомендациям и эффективной области на номограмме $\Delta P = 0,4$ бар. Находим на номограмме точку пересечения горизонтальной прямой от расхода $15 \text{ м}^3/\text{ч}$ с вертикальной линией от перепада давления $0,4$ бар (см. номограмму). Принимаем ближайший $K_v = 25 \text{ м}^3/\text{ч}$. Из каталога ГК «Теплосила» определяем для $K_v = 25 \text{ м}^3/\text{ч}$ диаметры 40, 50 и 65 мм. Проверяем на действительную скорость в клапане (3)

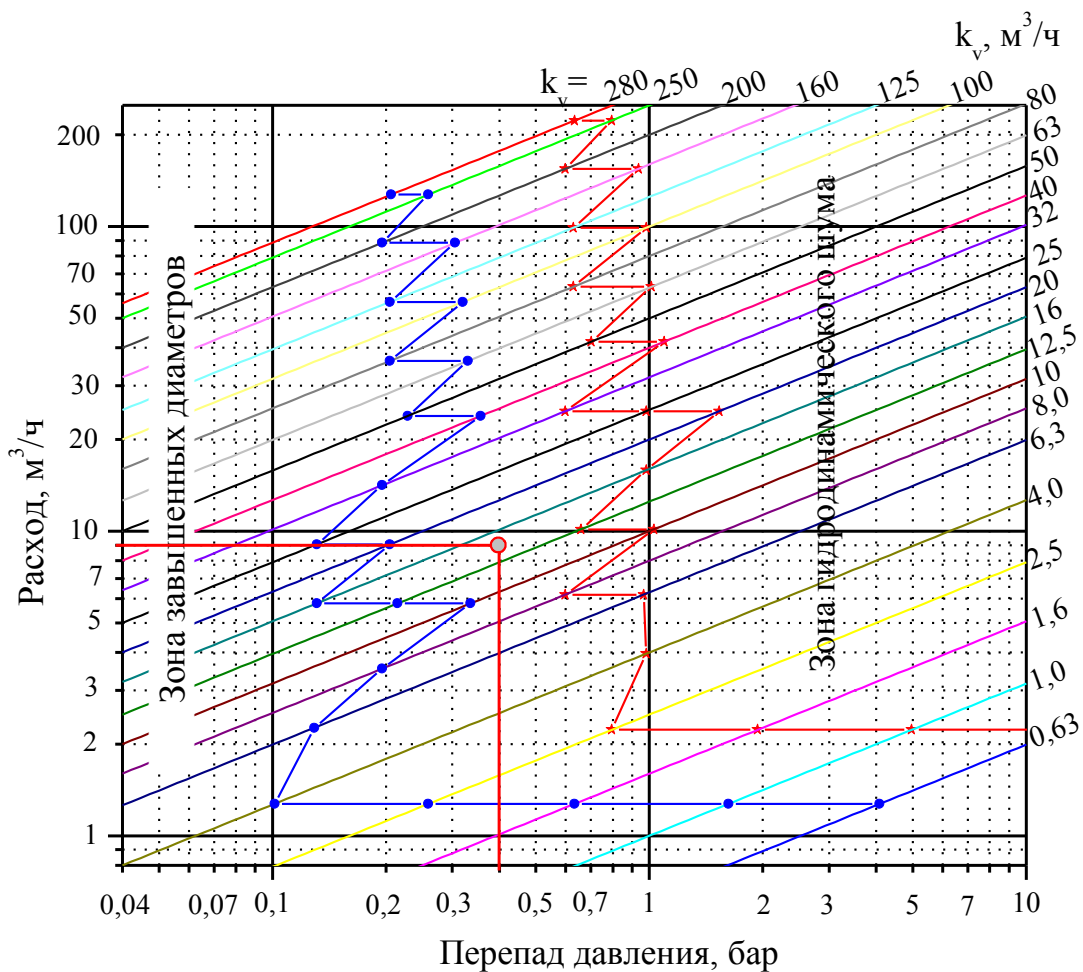
$$V = G \times (18,8 / D_y)^2 = 15 \times (18,8 / 40)^2 = 3,31 \text{ м/с.}$$

$$V = G \times (18,8 / D_y)^2 = 15 \times (18,8 / 50)^2 = 2,12 \text{ м/с.}$$

$$V = G \times (18,8 / D_y)^2 = 15 \times (18,8 / 65)^2 = 1,25 \text{ м/с.}$$

Согласно рекомендациям принимаем второй вариант и выбираем TRV-50-25.1

Номограмма регуляторов давления.



Пример. Необходимо подобрать регулятор перепада давления при расходе сетевого теплоносителя 9 м³/ч. Перепад давления на полностью открытом регулятор перепада давления принимаем согласно рекомендациям и эффективной области на номограмме $\Delta P = 0,4$ бар. Находим на номограмме точку пересечения горизонтальной прямой от расхода 9 м³/ч с вертикальной линией от перепада давления 0,4 бар (см. номограмму). Принимаем ближайший $k_v = 16$ м³/ч. Из каталога ГК «Теплосила» определяем для $k_v = 16$ м³/ч диаметры 32 и 40 мм. Проверяем на действительную скорость в клапане (3)

$$V = G \times (18,8 / D_y)^2 = 9 \times (18,8 / 32)^2 = 3,11 \text{ м/с.}$$

$$V = G \times (18,8 / D_y)^2 = 9 \times (18,8 / 40)^2 = 1,99 \text{ м/с.}$$

Согласно рекомендациям принимаем второй вариант и выбираем RDT-1.1-40-16.

Дано: ИТП жилого здания;

Независимое присоединение системы отопления (рис. 1);

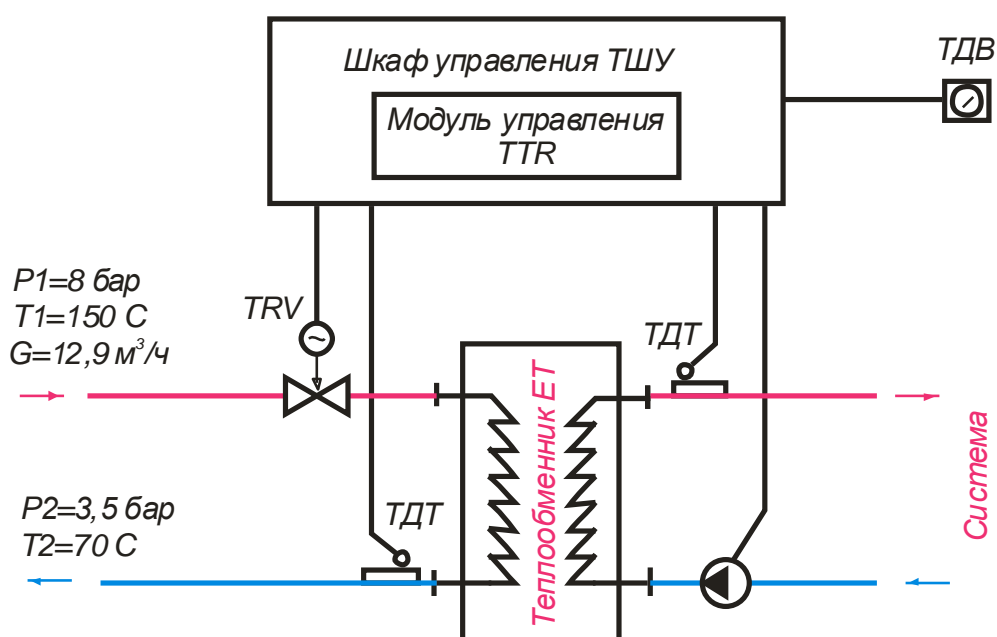


Рисунок 1

$P_1 = 8$ бар – давление в подающем трубопроводе ИТП (после узла учёта тепловой энергии); $P_2 = 3,5$ бар – давление в обратном трубопроводе ИТП (после узла учёта тепловой энергии); $T_1 = 150^\circ\text{C}$ – температура в подающем трубопроводе ИТП; $T_2 = 70^\circ\text{C}$ – температура в обратном трубопроводе ИТП; $Q = 1200$ кВт – заданная тепловая нагрузка ИТП;

Необходимо: выполнить гидравлический расчёт внешнего контура ИТП, предусмотреть ограничение по максимальной температуре теплоносителя, возвращаемого в тепловую сеть.

Примечание:

В приведенном примере оборудование (регулирующий клапан, регулятор перепада давлений) устанавливается на подающем трубопроводе теплового пункта для наглядности проверки на кавитацию. В реально существующем проекте

(при независимом присоединении СО) целесообразнее поставить регулирующие элементы (регулирующий клапана и регулятор перепада давлений) на обратный трубопровод теплового пункта. При установке на обратном трубопроводе, помимо минимизации риска возникновения кавитации, увеличивается срок службы оборудования, за счет работы на более низких температурах.

Все величины давления в примерах ниже приведены в избыточных величинах.

Решение:

1. Рассчитываем требуемый расчётный расход теплоносителя G , м³/ч, по внешнему контуру ИТП (1):

$$G_{\max} = 0,86 \times Q / (T1 - T2),$$

где Q – заданная тепловая нагрузка, кВт;

$T1$ – температура теплоносителя в подающем трубопроводе теплового пункта, °С;

$T2$ – температура теплоносителя в обратном трубопроводе теплового пункта, °С.

$$G_{\max} = 0,86 \times 1200 / (150 - 70) = 12,9 \text{ м}^3/\text{ч}.$$

2. Рассчитываем располагаемый напор $\Delta P_{\text{итп}}$, бар, на вводе в ИТП (после узла учёта тепловой энергии):

$$\Delta P_{\text{итп}} = P1 - P2,$$

где $P1$ – давление в подающем трубопроводе на вводе в ИТП, бар;

$P2$ – давление в обратном трубопроводе на вводе в ИТП, бар;

$$\Delta P_{\text{итп}} = P1 - P2 = 8 - 3,5 = 4,5 \text{ бар}.$$

3. Подбираем теплообменный аппарат (в данном примере расчёт теплообменного аппарата не рассматривается, т.к. расчёт теплообменных аппаратов ГК Теплосила производится в специализированной программе). Для данного, примера получили теплообменный аппарат (Тип ЕТ...) с потерями давления на теплообменном аппарате со стороны внешнего контура 0,2 бар (20 кПа).

4. Производим расчёт на определение минимального диаметра D_y , мм, регулирующего клапана, при которых будет допустимый уровень шума на данном клапане (2):

$$D_y = 18,8 \times \sqrt{(G / V)},$$

где V – скорость в выходном сечении клапана, м/с;

G – требуемый расчётный расход теплоносителя, м³/ч;

$$D_y = 18,8 \times \sqrt{(12,9 / 3)} = 38,98 \text{ мм}.$$

5. Определяем требуемую пропускную способность K_v клапана (3):

$$K_v = G / \sqrt{\Delta P_{то}},$$

где $\Delta P_{то}$ – потери давления на теплообменном аппарате, бар (в этом случае внешний авторитет клапана будет больше 0,5).

$$K_v = 12,9 / \sqrt{0,2} = 28,85 \text{ м}^3/\text{ч}$$

По ближайшему большему диаметру и меньшей условной пропускной способности из каталога ГК «Теплосила» «Современное энергосберегающее оборудование для тепловых пунктов» по таблице 2.1 выбираем двухходовой регулирующий клапан:

тип TRV (DN = 40мм, $P_y = 16$ бар, $T_{max} = 150^\circ\text{C}$, $K_{vs} = 25 \text{ м}^3/\text{ч}$, исполнение TRV-40-25);

Таблица 2.1

НАИМЕНОВАНИЕ ПАРАМЕТРОВ, ЕДИНИЦЫ ИЗМЕРЕНИЯ	ЗНАЧЕНИЯ ПАРАМЕТРОВ										
Условный диаметр, DN, мм	15	20	25	32	40	50	65	80	100	125	150
Условная пропускная способность K_{vs} , м ³ /час	0,16	1,6	2,5	6,3	10	10	25	40	63	100	160
	0,25	2,5	4,0	10	16	16	40	63	100	125	250
	0,4	4,0	6,3	12,5	20	25	63	100	125	160	300
	0,63	6,3	10	16	25	32			160	250	
	1,0					40					
	1,6										
	2,5										
4,0											
Коэффициент начала кавитации Z	0,6		0,55		0,5		0,45	0,4	0,35	0,3	
Расходная характеристика	линейная составляющая										
Номинальное давление PN, бар (МПа)	16 (1,6)										
Протечка в затворе, % от K_{vs} , не более	0,01										
Ход штока, мм	10	16	20	22	25	32/25*		40/25*	50	60	
Тип присоединения	фланцевый										
Рабочая среда	вода, этиленгликоль, пропиленгликоль с температурой до 150 С°										
Материалы	корпус	чугун									
	крышка	сталь 20									
	шток										
	плунжер	нержавеющая сталь 40х13									
	седло										
сменный блок уплотнения штока	направляющие – PTFE, прокладки – EPDM										
уплотнение в затворе	"металл по металлу"										

6. Определяем перепад давлений на полностью открытом клапане $\Delta P_{кл}$, бар, при заданном расчётом расходе (7):

$$\Delta P_{ф.рк} = (G / Kvs)^2,$$

где Kvs – фактическая условная пропускная способность клапана, м³/ч.

$$\Delta P_{ф.рк} = (12,9 / 25)^2 = 0,27 \text{ бар (см. рис.2);}$$

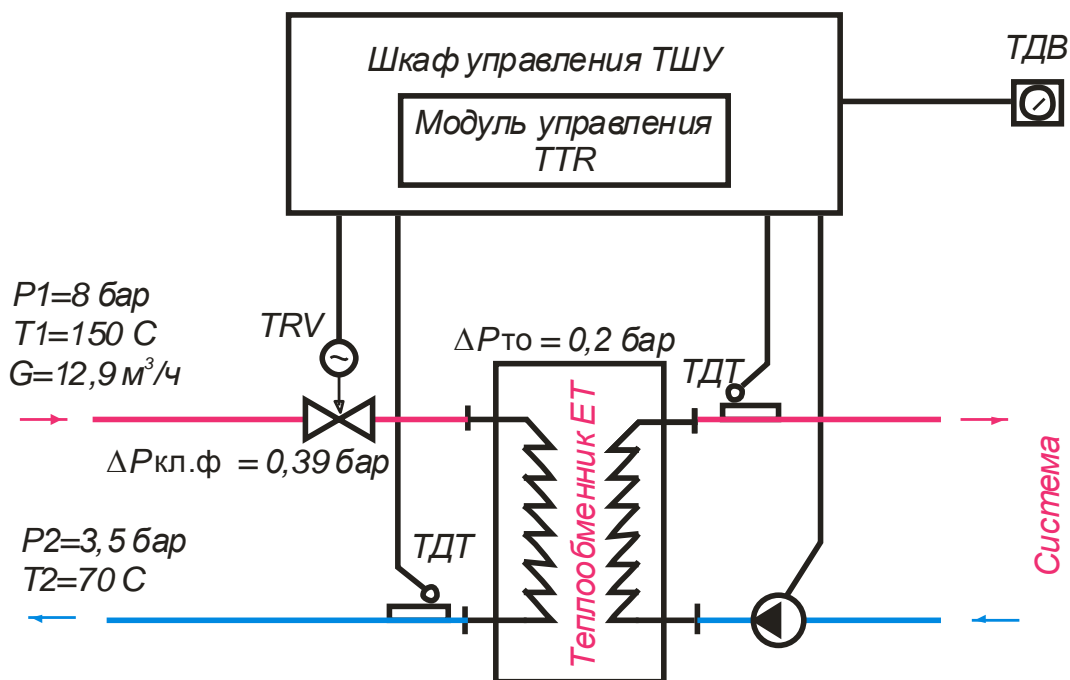


Рисунок 2

7. Определяем, исходя из определения, приведённого выше, регулируемый участок (8):

$$\Delta P_{ру} = \Delta P_{ф.рк} / k_{зан2} + \Delta P_{то} = 0,27 / 0,7 + 0,2 = 0,59 \text{ бар;}$$

где $k_{зан2} = 0,7$ – коэффициент запаса регулирующего клапана, который обеспечивает настройку регулирующего органа для расчетного режима в закрытом положении ($\Delta P_{кл.ф} = \Delta P_{ф.рк} / k_{зан2} = 0,39$ бар), что позволяет при необходимости обеспечить расход воды через систему на 20% больше расчетного.

Значение регулируемого участка необходимо для установки диапазона регулирования регулятора перепада давлений.

8. Далее определяем какое оставшееся значение перепада давлений ($\Delta P_{ост}$) от располагаемого напора на вводе ($\Delta P_{итп}$) необходимо ещё «срезать» на элементах внешнего контура ИТП:

$$\Delta P_{ост1} = \Delta P_{итп} - \Delta P_{ру} = 4,5 - 0,59 = 3,91 \text{ бар.}$$

9. Исходя из рекомендаций данного пособия о применении автоматического регулятора давления при переменном расходе, вызванного работой регулирующего клапана, рассчитываем регулятор прямого действия перепада давлений.

10. Поскольку расчёт минимального диаметра клапана регулятора перепада давления прямого действия производится аналогично как для регулирующего клапана, то примем диаметр $D_y = 40$ мм.

11. Определяем максимальный перепад давлений $\Delta P_{\text{пред}}$, бар, который может на себе «погасить» регулятор перепада давлений по формуле (9) и значению $P_{\text{нас}}$ при $T_{\text{max}} = 150^\circ\text{C}$, взятого из таблицы 1, и также значению Z , взятого из таблицы 2.1 каталога ГК Теплосила «Современное энергосберегающее оборудование для тепловых пунктов»:

$$\Delta P_{\text{пред}} = Z (P_1 - P_{\text{нас}})$$

Z – коэффициент начала кавитации. Принимается по каталогу (см. ниже соответствующие разделы)

P_1 – избыточное давление теплоносителя перед регулятором, бар;

$P_{\text{нас}}$ – избыточное давление насыщенных паров воды в зависимости от её температуры T .

$$\Delta P_{\text{пред}1} = 0,55 \times (8 - 3,74) = 2,34 \text{ бар.}$$

Тогда минимальное давление за регулятором перепада давления (перед регулирующим клапаном):

$$P'_{\text{min}} = P_1 - \Delta P_{\text{пред}1} = 8 - 2,34 = 5,66 \text{ бар.}$$

Как видно, регулятор перепада давления не сможет «срезать» все оставшееся значение перепада давления от располагаемого на вводе ($\Delta P_{\text{рост}1} > \Delta P_{\text{пред}1}$) без возникновения кавитации в нем. Следовательно, для надежной работы гидравлической арматуры необходимо установить дополнительный регулятор прямого действия.

12. Определяем требуемую пропускную способность K_v регулятора (3)

$$K_v = k_{\text{зап}1} G / \sqrt{(0,5 \cdot \Delta P_{\text{рост}1})},$$

$$K_v = 1,2 \cdot 12,9 / \sqrt{(0,5 \cdot 3,91)} = 11,1 \text{ м}^3/\text{ч}$$

13. По ближайшему большему диаметру, больше условной пропускной способности и значению поддержания требуемого перепада давления из каталога ГК Теплосила «Современное энергосберегающее оборудование для тепловых пунктов» по таблице 3.1 выбираем моноблочный регулятор перепада давления серии RDT ($DN = 40$ мм, $P_y = 16$ бар, $T_{\text{max}} = 150^\circ\text{C}$, $K_{vs} = 16 \text{ м}^3/\text{ч}$, диапазон настройки 0,2-1,6 бар, исполнение RDT-1.1-40-16);

Таблица 3.1

НАИМЕНОВАНИЕ ПАРАМЕТРОВ, ЕДИНИЦЫ ИЗМЕРЕНИЯ	ЗНАЧЕНИЯ ПАРАМЕТРОВ										
Условный диаметр DN, мм	15	20	25	32	40	50	65	80	100	125	150
Условная пропускная способность Kvs, м³/час	0,63	4,0	6,3	10	16	20	40	63	100	160	250
	1,0	6,3	8,0	12,5	20	25	50	80	125	200	280
	1,6			16	25	32					
	2,5 4,0										
Коэффициент начала кавитации, Z	0,6	0,6	0,6	0,55	0,55	0,5	0,5	0,45	0,4	0,35	0,3
Температура рабочей среды T, °C	+5... +150°C										
Условное давление PN, бар (МПа)	16 (1,6)										
Рабочая среда	вода, этиленгликоль, пропиленгликоль с температурой до 150 С°										
Тип присоединения	фланцевый										
Исполнения диапазона настройки регулятора, бар (МПа):	1.1	0,2 - 1,6 (0,02 - 0,16) (оранжевая пружина)									
	1.2	0,6 - 3,0 (0,06 - 0,30) (серая пружина)									
	1.3	1,0 - 4,5 (0,10 - 0,45) (оранжевая пружина + серая пружина)									
	2.1	0,7 - 3,5 (0,07 - 0,35) (красная пружина)									
	2.2	2,0 - 6,5 (0,20 - 0,65) (желтая пружина)									
	2.3	3,0 - 9,0 (0,30 - 0,90) (красная пружина + желтая пружина)									
	Зона пропорциональности, % от верхнего предела настройки, не более	6									
Относительная протечка, % от Kvs, не более	0,05%										
Окружающая среда	воздух с температурой от +5°C до +50°C и влажностью 30-80%										
Материалы	корпус	чугун									
	крышка	сталь 20									
	шток	нержавеющая сталь 40х13									
	плунжер										
	седло										
сменный блок уплотнения штока	направляющие-PTFE, прокладки-EPDM										
уплотнение в затворе	"металл по металлу"										
мембрана	EPDM на тканевой основе										

14. Определяем фактический перепад давлений на полностью открытом клапане при заданном расчётном расходе (2):

$$\Delta P_{\text{кл. рпд1}} = (12,9 / 16)^2 = 0,65 \text{ бар};$$

15. Проверяем подбор регулирующего клапана с точки зрения отсутствия кавитации на нём по формуле (9), значению Pнас при Tmax = 150°C (таблицы 1) и значению Z, взятого из таблицы 1.1 каталога ГК Теплосила «Современное энергосберегающее оборудование для тепловых пунктов»:

$$\Delta P_{\text{пред кл.}} = Z (P1'_{\text{min}} - P_{\text{нас}}),$$

$$\Delta P_{\text{пред кл.}} = 0,55 \times (5,66 - 3,74) = 0,94 \text{ бар.}$$

Сравниваем полученное значение со значением ΔPкл.ф:

$$0,94 > 0,27 - \text{регулирующий клапан подобран корректно.}$$

16. Определяем, какое оптимальное значение перепада давлений будет теряться в регуляторе перепада давления в среднем положении настройки регулирующего органа:

$$\Delta P_{\text{пр1}} = 0,5 \times (\Delta P_{\text{пред1}} + \Delta P_{\text{кл. рпд1}}) = 0,5 \times (2,34 + 0,65) = 1,5 \text{ бар.}$$

Для того, чтобы регулятор перепада давлений работал качественно и без кавитации, необходимо, чтобы давление в обратном трубопроводе (в месте отбора импульса) было:

$$P2' = P1 - \Delta P_{пр1} - \Delta P_{ру} = 8 - 1,5 - 0,59 = 5,91 \text{ бар.}$$

Внимание: давления в точках отбора импульсов должны быть в обязательном порядке указаны в проекте – эти значения необходимы для службы, производящей пуско-наладочные работы ИТП (рис. 3).

17. Далее определяем, исходя из правила гидравлического расчёта, какое оставшееся значение перепада давлений ($\Delta P_{ост}$) от располагаемого напора на вводе ($\Delta P_{итп}$) необходимо ещё «потерять» на элементах внешнего контура ИТП:

$$\Delta P_{ост2} = \Delta P_{итп} - \Delta P_{пр1} - \Delta P_{ру} = 4,5 - 1,5 - 0,59 = 2,41 \text{ бар.}$$

18. Исходя из условия безкавитационной работы гидравлической арматуры, рассчитываем регулятор прямого действия «До себя» (регулятор подпора).

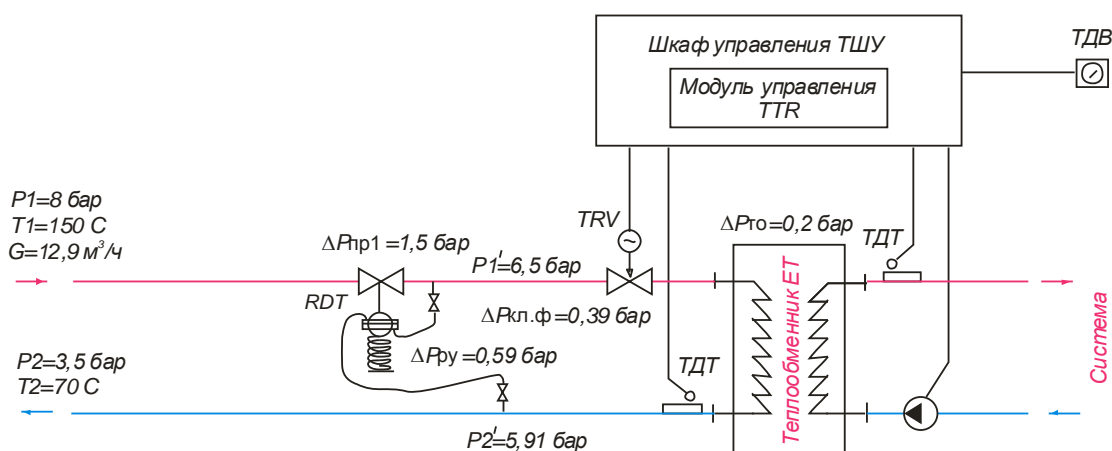


Рисунок 3

19. Определяем требуемую пропускную способность K_v клапана (3):

$$K_v = k_{зап1} G / \sqrt{\Delta P_{ост2}},$$

$$K_v = 1,2 * 12,9 / \sqrt{2,41} = 9,97 \text{ м}^3/\text{ч}$$

По ближайшему большему диаметру, большему значению пропускной способности и значению поддержания требуемого давления из каталога ГК Теплосила «Современное энергосберегающее оборудование для тепловых пунктов» по таблице 3.7 выбираем регулятор давления «До себя», тип RDT-S (DN = 40мм, P_y = 16 бар, T_{max} = 150°C, K_{vs} = 16 м³/ч, диапазон настройки 1,0-4,5 бар исполнение RDT-S-1.3-40-16);

Таблица 3.7

НАИМЕНОВАНИЕ ПАРАМЕТРОВ, ЕДИНИЦЫ ИЗМЕРЕНИЯ	ЗНАЧЕНИЯ ПАРАМЕТРОВ										
Условный диаметр DN, мм	15	20	25	32	40	50	65	80	100	125	150
Условная пропускная способность K _{vs} , м ³ /час	0,63	4,0	6,3	10	16	20	40	63	100	160	250
	1,0	6,3	8,0	12,5	20	25	50	80	125	200	280
	1,6			16	25	32					
	2,5 4,0										
Коэффициент начала кавитации, Z	0,6	0,6	0,6	0,55	0,55	0,5	0,5	0,45	0,4	0,35	0,3
Температура рабочей среды T, °C	+5... +150°C										
Условное давление PN, бар (МПа)	16 (1,6)										
Рабочая среда	вода, этиленгликоль, пропиленгликоль с температурой до 150 С°										
Тип присоединения	фланцевый										
Исполнения диапазона настройки регулятора, бар (МПа):	1.1	0,2 - 1,6 (0,02 - 0,16) (оранжевая пружина)									
	1.2	0,6 - 3,0 (0,06 - 0,30) (серая пружина)									
	1.3	1,0 - 4,5 (0,10 - 0,45) (оранжевая пружина + серая пружина)									
	2.1	0,7 - 3,5 (0,07 - 0,35) (красная пружина)									
	2.2	2,0 - 6,5 (0,20 - 0,65) (желтая пружина)									
	2.3	3,0 - 9,0 (0,30 - 0,90) (красная пружина + желтая пружина)									
Зона пропорциональности, % от верхнего предела настройки, не более	6										
Относительная протечка, % от K _{vs} , не более	0,05%										
Окружающая среда	воздух с температурой от +5°C до +50°C и влажностью 30-80%										
Материалы	корпус	чугун									
	крышка	сталь 20									
	шток	нержавеющая сталь 40x13									
	плунжер										
	седло										
сменный блок уплотнения штока	направляющие-PTFE, прокладки-EPDM										
уплотнение в затворе	"металл по металлу"										
мембрана	EPDM на тканевой основе										

20. Определяем перепад давлений на полностью открытом регуляторе при заданном расчётном расходе (7):

$$\Delta P_{\text{кл. рлд2}} = (12,9 / 16)^2 = 0,65 \text{ бар (см. рис. 4);}$$

21. Определяем максимальный перепад давлений, который может на себе «погасить» регулятор перепада давлений по формуле (9), значению P_{нас} при T_{max} = 70°C (таблица 1) и значению Z, взятого из каталога ГК Теплосила «Современное энергосберегающее оборудование для тепловых пунктов» по таблице 2.7:

$$\Delta P_{\text{пред1}} = 0,55 \times (6,03 - (-0,69)) = 3,7 \text{ бар.}$$

Данное значение сравниваем со значением $\Delta P_{ст2}$: $3,7 > 2,41$ – регулятор давления «До себя» может «срезать» оставшийся необходимый перепад давлений.

Гидравлический расчёт внешнего контура ИТП выполнен правильно.

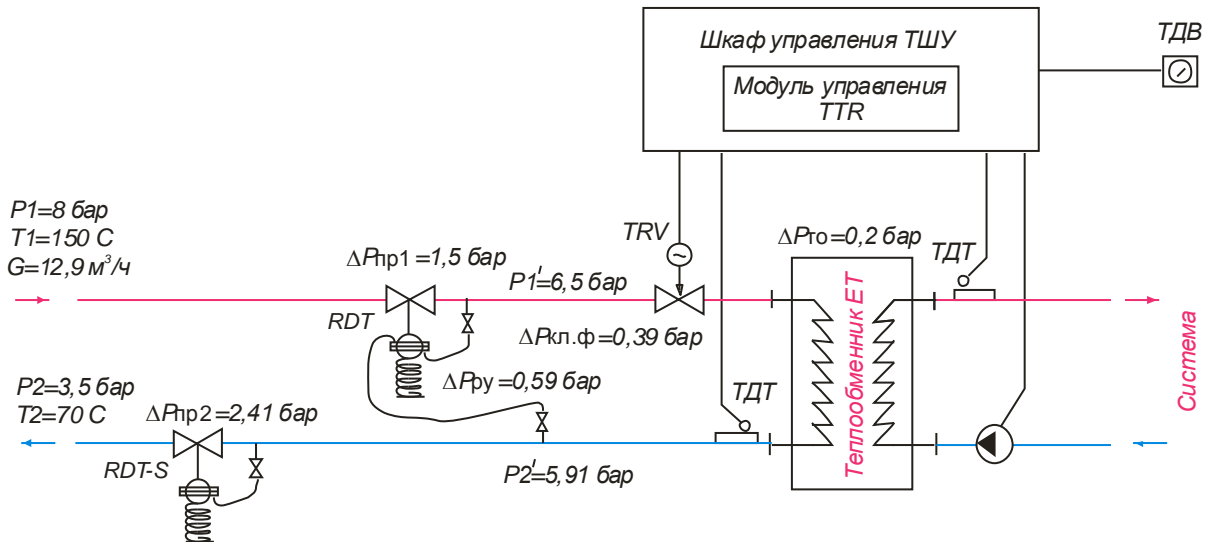


Рисунок 4

22. Условие ограничения максимальной температуры теплоносителя, возвращаемого в тепловую сеть, будет реализовано при установке датчика температуры на обратный трубопровод внешнего контура ИТП (см. рис. 4). Контроллеры ТТР-0,1 входящие в ТШУ приоритетно будут ограничивать температуру теплоносителя, возвращаемого в тепловую сеть. При превышении температуры теплоносителя в обратном трубопроводе СО заданного значения контроллер начнёт понижать уставку температуры в подающем трубопроводе системы.

23. Кроме того, необходимо подобрать электрический привод, к рассчитанному регулируемому клапану TRV (DN = 40мм, $P_y = 16$ бар, $T_{max} = 150^\circ C$, $Kvs = 25$ м³/ч, TRV-40-25-X3);

Выбор электрического привода производится по нескольким параметрам: тип управляющего сигнала, напряжение питания, максимальный перепад давлений, который может закрыть электрический привод, скорость перемещения штока (таблица 2.2 каталога ГК Теплосила «Современное энергосберегающее оборудование для тепловых пунктов»).

24. В большинстве случаев ИТП или ЦТП имеет более одного контура (два и более). Правило гидравлического расчёта остаётся неизменным: необходимо в динамическом режиме при 100% требуемом расходе теплоносителя каждой системы теплоснабжения потерять на всех элементах каждого внешнего контура теплового пункта весь располагаемый напор ($\Delta P_{итп} = P_1 - P_2$). Рассмотрим схему на рис. 5:

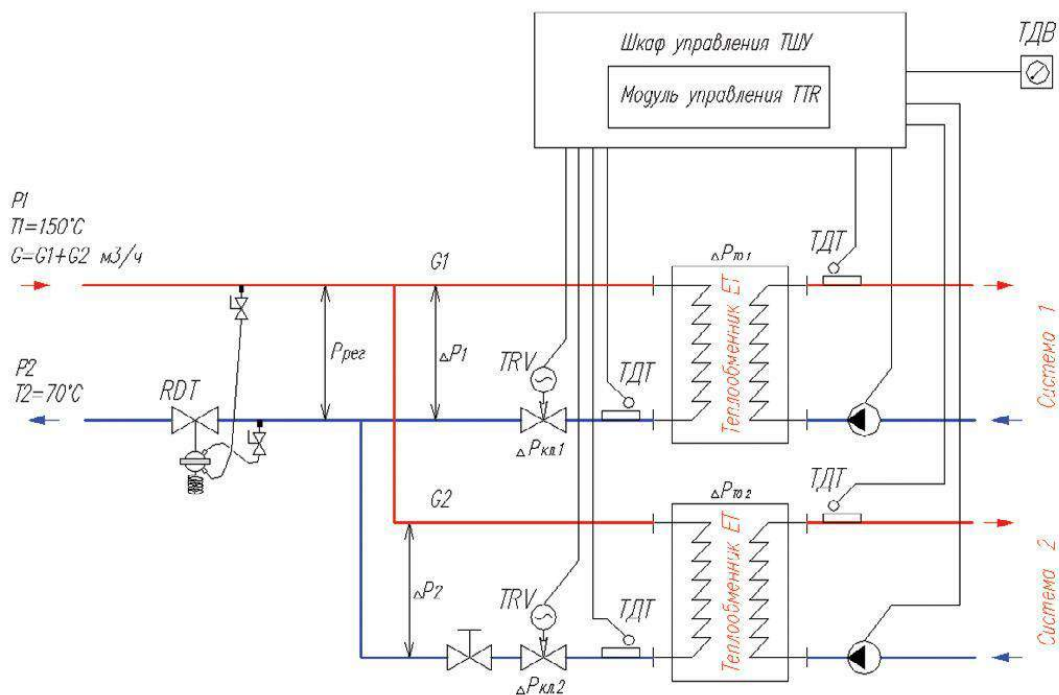


Рисунок 5

На данной схеме стоит общий регулятор прямого действия перепада давлений, который поддерживает постоянный перепад давлений ($\Delta P_{рег}$), «гасит» за счёт настройки требуемого перепада давлений (затяга пружины) излишний располагаемый напор, а также ограничивает максимальный расход теплоносителя. Клапан регулятор перепада давления рассчитывается на суммарный расход двух систем теплоснабжения: $G = G_1 + G_2$ ($\text{м}^3/\text{ч}$).

При этом системы ГВС и отопления, как правило, отличаются по нагрузкам, рассчитанные теплообменные аппараты имеет разные сопротивления, соответственно отличаться будут и регулирующие клапаны, а точнее, перепады давления на этих клапанах. Для того, чтобы правильно выполнить гидравлический расчёт и увязать контуры систем теплоснабжения между собой: необходимо, чтобы перепады давлений этих контуров были равны между собой $\Delta P_{рег} = \Delta P_1 = \Delta P_2$ (бар). Для этой цели многие проектировщики ставят ручной балансировочный клапан на внешний контур системы теплоснабжения с меньшим перепадом давления. Перепад давления на балансировочном клапане будет соответствовать разнице перепадов давлений внешних контуров систем теплоснабжения $\Delta P_{бк} = \Delta P_1 - \Delta P_2$ (бар). При такой схеме, выбирая перепад давления на регулирующем клапане, необходимо учитывать и перепад давлений

на балансировочном клапане. Регулируемый участок первого и второго контуров находится в зоне установки импульсных трубок. Соответственно, получаем: $\Delta P_{кл} \geq (\Delta P_{то} + \Delta P_{бк})$.

Как правило, при установке балансировочного клапана, такое соотношение редко выдерживается. Связано это с изменением перепада давлений на регулирующем клапане из-за изменения расхода теплоносителя через балансировочный клапан. При уменьшении расхода в два раза, перепад давлений на балансировочном клапане меняется в 4 раза и перераспределяется на регулирующий клапан – расходная характеристика регулирующего клапана постоянно меняется. Поддержание требуемого параметра (температуры в подающем трубопроводе системы теплоснабжения) резко ухудшается, увеличивается электрическое потребление на работу электрического привода регулирующего клапана.

Следует также добавить, что при общем регуляторе перепада давлений необходимо выполнить проверку клапана регулятора на значение минимальной скорости в выходном сечении клапана при расходе, соответствующему наименьшей нагрузке одной из систем теплоснабжения; а проверку на значение максимальной скорости следует проводить на суммарный расход всех систем теплоснабжения.

$$V = G \times (18,8 / DN)^2,$$

где V – скорость в выходном сечении клапана, м/с;

G – требуемый расчётный расход теплоносителя, м³/ч;

DN – условный диаметр (проход) клапана, мм.

Очень часто при запуске систем теплоснабжения нового здания системы вводят поэтапно. Кроме того, в тех зданиях, где установлена система вентиляции эту систему на ночь выключают. Соответственно значительно уменьшается при этом суммарный расход систем теплоснабжения, проходящий через клапан регулятора перепада давлений, что может перевести работу регулятора перепада давлений в двухпозиционный режим (наблюдается хлопающий эффект работы клапана регулятора давления) – значение скорости в выходном сечении клапана становится меньше 1,5 м/с.

Гораздо проще с точки зрения гидравлического расчёта (правильного и простого подбора регулирующего клапана системы теплоснабжения и регулятора прямого действия перепада давлений), а также чёткого поддержания требуемых параметров регулирования в каждом контуре поставить свой регулятор перепада давления (рис.6).

В этом случае правило гидравлического расчёта также остаётся неизменным: необходимо в динамическом режиме при 100% требуемом расходе теплоносителя каждой системы теплоснабжения потерять на всех элементах каждого внешнего контура теплового пункта весь располагаемый напор. При этом: $\Delta P_{итп} = \Delta P_1 - \Delta P_2$. Регуляторы прямого действия перепада давлений, установленные на каждой отдельной системе теплоснабжения, поддерживают требуемые перепады давлений (ΔP_1 и ΔP_2) соответственно; «гасят» за счёт

