## Гидравлический расчет водяной спринклерной установки пожаротушения совмещенной с внутренним противопожарным водопроводом

## Выбор нормативных данных для расчета и выбор оросителей

Гидравлический расчет ведется с учетом работы всех оросителей на минимальной площади спринклерной АУП равной не менее 60 м<sup>2</sup> (таблица 5.1 (СП 5.13130.2009)) по 1 группе помещений (приложение Б (СП 5.13130.2009)). Продолжительность подачи воды не менее 30 минут.

Определяем требуемый расход воды через диктующий ороситель:

$$Q_{op.}^{\text{Tpe6.}} = I_{H} \cdot F_{C} = 0.08 \cdot 12 = 0.96 \pi/c$$

где  $I_{_{^{\it H}}}$  – нормативная интенсивность орошения,  $^{\pi/(c \cdot M^2)}$  (таблица 5.1 (СП 5.13130.2009));

 $F_c$  – Площадь орошения спринклером,  ${}^{M^2}$ .

Расчетный расход воды через диктующий ороситель, расположенный в диктующей защищаемой орошаемой площади, определяется по формуле:

$$q_1 = 10K\sqrt{P}$$

где К — коэффициент производительности оросителя, принимаемый по технической документации на изделие,  $^{\pi/(c\cdot M\Pi a^{0.5})}$ ;

P – давление перед оросителем,  $M\Pi a$  .

Выбираем спринклерный водяной ороситель модели СВН-15.

Определяем расход воды через диктующий ороситель:

$$q_1 = 10 \cdot 0.44 \sqrt{0.1} = 1.39 \text{ n/c}; \qquad q_1 = Q_{oo.}^{\phi a \kappa \tau}$$

Определяем число оросителей, участвующих в гидравлическом расчете:

$$\Pi_{\text{ор.}} = \frac{Q_{\text{уст.}}}{Q_{\text{on}}^{\phi \text{акт.}}} = \frac{10}{1,39} = 8 \text{ шт. (см. рис.2)},$$

где 
$$Q_{ycm.}$$
 – расход АУП,  $\pi/c$ ;

$$Q_{op.}^{\phi a \kappa m.}$$
 – расход 1 оросителем,  $M^2$ .

## Гидравлический расчет сети

Магистральный трубопровод диаметром 80 мм. Удельная характеристика трубопровода равна  $K_m = 1429 \times 10^{-6} \ \pi^6 \ / \ c^2$  .

Распределительный трубопровод диаметром 32 мм. Удельная характеристика трубопровода равна  $K_{_m}=13.97\times 10^{-6}~\pi^6\,/c^2$  .

Потери давления  $P_{1-2}$  на участке  $L_{1-2}$  определяется по формуле:

$$P_{1-2} = \frac{Q_{1-2}^2 \cdot L_{1-2}}{100 \cdot K_T} \,,$$

где  $\mathit{Q}_{\scriptscriptstyle{1-2}}$ – суммарный расход ОТВ 1-2 оросителей,  $^{n/c}$  ;

 $L_{ ext{\scriptsize 1-2}}$  – длина участка между 1-2 оросителями,  $^{\mathcal{M}}$ ;

 $K_{_{\it m}} = \pi^{6} \, / \, c^{2} \,$  — удельная характеристика трубопровода,  $\pi^{6} \, / \, c^{2}$  .

$$\mathsf{P}_{\scriptscriptstyle 1-2} = \frac{1{,}39^2 \cdot 3}{100 \cdot 13{,}97 \cdot 10^{-6}} = 0{,}00415 \; \mathsf{M} \mathsf{\Pi} \mathsf{a}$$

Давление у оросителя 2 определяется по формуле:

$$P_2 = P_1 + P_{1-2}$$

$$P_2 = 0.1 + 0.00415 = 0.10415$$
 M $\Pi$ a

Расход оросителя 2 составит:

$$q_2 = 10K\sqrt{P_2}$$

$$q_2 = 10.0,44\sqrt{0,1}0415 = 1,42 \text{ n/c}$$

Потери давления  $P_{2-a}$  на участке  $L_{2-a}$  определяется по формуле:

$$P_{2-3} = \frac{Q_{2-a}^2 \cdot L_{2-a}}{100 \cdot K_{T}}$$

$$\mathsf{P}_{\mathsf{2-3}} = \frac{\mathsf{2.81}^2 \cdot \mathsf{1.75}}{\mathsf{100} \cdot \mathsf{13.97} \cdot \mathsf{10}^{-6}} = \mathsf{0.0099} \; \mathsf{M} \mathsf{\Pi} \mathsf{a}$$

Давление в точке а составит:

$$P_a = P_2 + P_{2-a} = 0.10415 + 0.0099 = 0.11405 \text{ M}\Pi a$$

Расчетный расход на участке между 2 и точкой а будет равен:

$$Q_{2-3} = q_1 + q_2 = 2.81 \text{ } \pi/c.$$

Для левой ветви рядка I (рисунок 2) требуется обеспечить расход  $\mathbf{Q}_{\mathbf{2-a}}$  при давлении  $P_a$  . Правая ветвь рядка симметрична левой, поэтому расход для этой ветви тоже будет равен  $\mathbf{Q}_{\mathbf{2-a}}$  , а следовательно, и давление в точке a будет равно  $P_a$  .

Расход воды для ветви I составит:

$$Q_1 = 2Q_{2-3} = 2 \cdot 2,81 = 5,62 \text{ л/c}$$

Рассчитаем коэффициент ветви по формуле:

$$Q_I = 10K_I\sqrt{P_I}$$

$$K_1 = \frac{Q_1}{10\sqrt{P_a}} = \frac{5,62}{10\sqrt{0,11405}} = 1,66$$

Обобщенная характеристика ветви І определяется из выражения:

$$B_{P_1} = \frac{Q_1^2}{P_2} = \frac{5,62^2}{0,11405} = 276,93$$

Потери давления  $P_{a-e}$  на участке  $L_{a-e}$  составят:

$$P_{a-B} = \frac{Q_{I}^{2} \cdot L_{a-B}}{100 \cdot K_{T}} = \frac{5,62^{2} \cdot 3,5}{100 \cdot 1429 \cdot 10^{-6}} = 0,00077 \text{ M}\Pi a$$

Давление в точке в составит:

$$P_{_B} = P_{_a} + P_{_{a-B}} = 0,11405 + 0,00077 = 0,11482 \text{ }M\Pi a$$

Расход воды из ветви II определяют по формуле:

$$Q_{II} = \sqrt{B_{P_1} P_{e}}$$

$$Q_{_{||}} = \sqrt{276,93 \cdot 0,11482} = 5,64\pi/c$$

Фактический суммарный расход воды:

$$Q_c = 5,62 + 5,64 = 11,26\pi/c$$

 $Q_{c.}=11,26$  л/с  $\geq$   $Q_{\text{табл.}}=10$  л/с  $\Longrightarrow$  условие выполняется.

Расход воды на пожаротушение, совмещенное с внутренним противопожарным водопроводом :

$$Q = Q_c + Q_{gags} = 11,26 + 5 = 16,26\pi/c$$

Определяется требуемое давление пожарного насоса по формуле:

$$P_{H} = P_{T} + P_{R} + \sum P_{M} + P_{VV} + P_{T} + Z - P_{RX} = P_{TP} - P_{RX};$$

где  $P_H$  – требуемое давление пожарного насоса,  $M\Pi a$ ;

 $P_{\it \Gamma}$  – потери давления на горизонтальных участках трубопровода, $M\Pi a$ 

$$P_r = \frac{Q_.^2 \cdot L_r}{100 \cdot K_T} = \frac{16,26^2 \cdot 85}{100 \cdot 1429 \cdot 10^{-6}} = 0,1573 \text{ M}\Pi a;$$

 $P_{\scriptscriptstyle g}$  – потери давления на вертикальном участке трубопровода,  $M\Pi a$ 

$$P_{B} = \frac{Q^{2} \cdot L_{B}}{100 \cdot K_{T}} = \frac{16,26^{2} \cdot 6}{100 \cdot 1429 \cdot 10^{-6}} = 0,0111 \text{ M}\Pi\text{a};$$

 $P_{\rm M}$  – потери давления в местных сопротивлениях,  $M\Pi a$ 

$$\Sigma P_{M} = 0.2(P_{\Gamma} + P_{R}) = 0.2(0.1573 + 0.0111) = 0.0337M\Pi a$$
;

 $P_{yy}$  – местные сопротивления в узле управления,  $M\Pi a$ 

$$P_{yy} = 0.01 \cdot \xi_{yy} \cdot Q^2 = 0.01 \cdot 0.004 \cdot 16.26^2 = 0.0106 \text{ M}\Pi a$$

где  $\xi_{yy}$  – коэффициент потерь давления соответственно в спринклерном узле управления, (принимается индивидуально по технической документации на узел управления в целом);

 $^{P_{\mathcal{I}}}$  – давление у диктующего оросителя,  $^{M\Pi a}$  ;

Z — пьезометрическое давление (геометрическая высота диктующего оросителя над осью пожарного насоса).  $M\Pi a$ 

$$Z = \frac{H}{100} = \frac{6}{100} = 0.06 \text{ M}\Pi a;$$

 $P_{\mathit{BX}}$  – давление на входе пожарного насоса,  $\mathit{M\Pia}$  ;

 $P_{\mathit{TP}}$ – давление требуемое,  $\mathit{M\Pi}a$  .

Требуемое давление пожарного насоса составит:

$$P_{\mu} = 0.1573 + 0.0111 + 0.0337 + 0.0106 + 0.1 + 0.06 - 0.1 = 0.15$$
 M $\Pi$ a

Требуемый напор пожарного насоса составит:

$$H_H = P_H \cdot 100 = 0,15 \cdot 100 = 15M$$

Согласно получившихся данных подбираем насосы для АУПТ фирмы Grundfos CR 64-2 (рабочий и резервный) (см. рис. 1)

рис.1 Поля характеристик

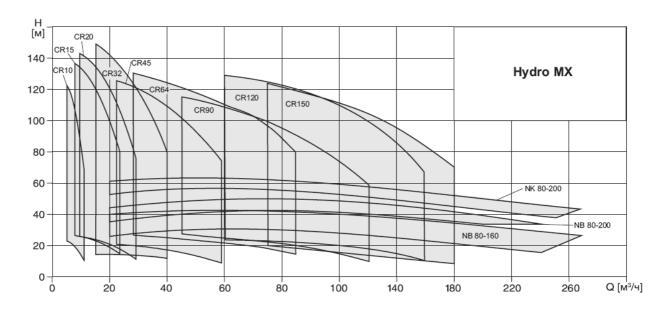


рис.2 Схема оросителей, выбранных для расчета

