

Perda de Carga

■ 1 Perda de Carga Distribuída

É causada pelas resistências que se manifestam em oposição ao movimento (atrito dos filamentos líquidos entre si e com as paredes das tubulações e choque entre as partículas fluidas que se misturam no movimento).

1.1 Fórmula Universal

$$h_f = \frac{f}{D} \times \frac{v^2}{2g} \times L, \text{ onde:}$$

h_f é a perda de carga distribuída;

f é o coeficiente de atrito;

V é a velocidade média do escoamento;

D é o diâmetro da tubulação;

g é a aceleração da gravidade local;

L é o comprimento do trecho da tubulação em estudo.

1.2. Fórmula de Fair-Wipple-Hsiao (Instalações Prediais)

$$h_f = 8,69 \cdot 10^6 \cdot \frac{Q^{1,75}}{D^{4,75}} \cdot L, \text{ onde:}$$

h_f é a perda de carga distribuída em metros de coluna de água (mca);

Q é a vazão em L/s;

D é o diâmetro interno do tubo em mm;

L é o comprimento do trecho em m.

Perda de carga unitária – J (em mca/m)

$$J = \frac{h_f}{L}$$

2. Perdas Localizadas

Além da perda de carga distribuída ao longo do tubo devido ao movimento da água, existem as perdas localizadas, devidas a quaisquer peças introduzidas, que causam perturbação no escoamento. Tais perdas são causadas, por exemplo, pela introdução na tubulação de curvas, tes, registros, etc.

Expressão Geral

$$\Delta h = K \times \frac{v^2}{2g}, \text{ onde:}$$

Δh é a perda de carga localizada;

K é um coeficiente experimental para cada peça;

v é a velocidade média do escoamento;

g é a aceleração da gravidade local.

Método dos comprimentos virtuais para determinação da perda de carga

Consiste em adicionar ao comprimento real da tubulação, somente para efeito de cálculo, comprimentos de tubos com o mesmo diâmetro do trecho em estudo, capazes de provocar as mesmas perdas de carga ocasionadas pelas peças que substituem.

A tubulação adquire assim, certo **comprimento virtual** e a perda de carga total é calculada por uma das fórmulas indicadas para a determinação das perdas de carga.

$$L_v = L_r + L_{eq}, \text{ onde:}$$

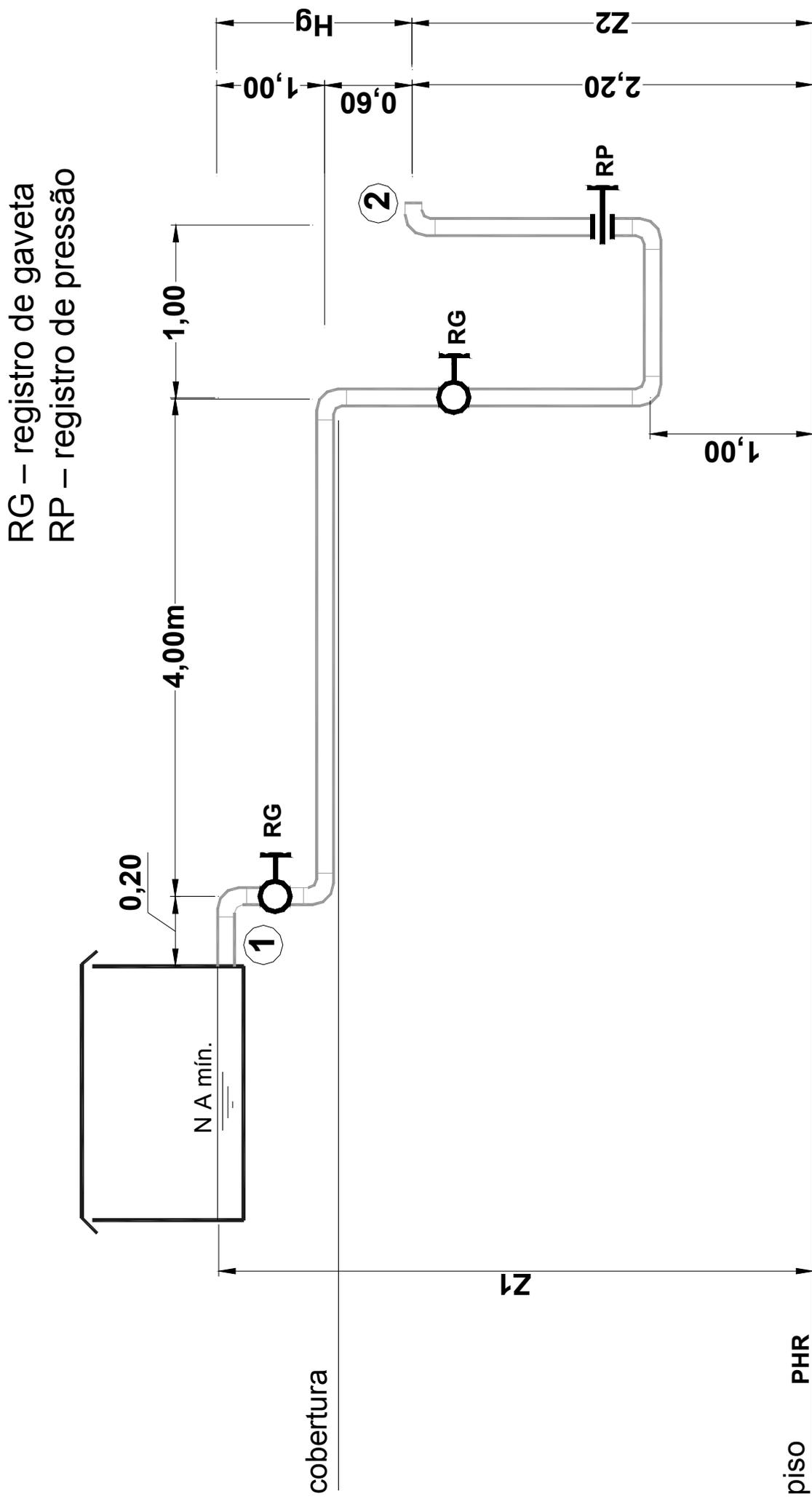
L_v é o comprimento virtual da tubulação em m;

L_r é o comprimento real da tubulação em m;

L_{eq} é o comprimento equivalente devido às peças em m (tabelados);

$$\sum h_f = L_v \times J$$

Exercício: Calcular e verificar a pressão disponível no ponto 2, para um chuveiro elétrico, sabendo-se que a tubulação é de PVC com diâmetro igual a 20 mm (3/4"). Desconsiderar a perda nos registros de gaveta.



Aplicação da equação de Bernoulli:

$$H_1 = H_2 + \sum hf$$

$$z_1 + \frac{p_1}{\gamma} + \frac{v_1^2}{2g} = z_2 + \frac{p_2}{\gamma} + \frac{v_2^2}{2g} + \sum hf$$

$$, \text{ ou } z_1 - z_2 + \frac{p_1}{\gamma} - \frac{p_2}{\gamma} + \frac{v_1^2}{2g} - \frac{v_2^2}{2g} = \sum hf$$

$\overset{0=p_{\text{atm}}}{\nearrow}$ $\overset{v_1=v_2}{\nearrow}$

Onde $Z1 - Z2 = H_g$ é o desnível geométrico

$$\frac{P_2}{\gamma} = P_{ch} = Hg - \sum hf$$

Para o exercício:

$$P_{ch} = 1,60 - \sum hf$$

▪ Cálculo de $\sum hf$

$$\sum h_f = L_v \times J$$

$L_{virtual} = L_{real} + L_{equivalente}$

$$L_{\text{real}} = 0,20 + 1,00 + 4,00 + 1,80 + 1,00 + 1,20 \\ = 9,20\text{m}$$

$$L_{\text{equivalente}} = 6 \text{ cotovelos de } 90^\circ = 6 \times 1,20 = \\ = 7,20 \text{ m (tabela 8 pág. 9 do formulário);}$$

$$L_{\text{virtual}} = L_{\text{real}} + L_{\text{equivalente}} = \\ = 9,20 + 7,20 = 16,40 \text{ m}$$

A vazão mínima do chuveiro elétrico,

$Q = 0,10$ l/s (tab. 2 pág.6), e,
o diâmetro interno para o tubo (20 mm)
é $D = 21,6$ mm (tab. 4 pág. 7),

$$j = 8,69 \cdot 10^5 \cdot Q^{1,75} \cdot D^{-4,75}$$

ou

(tabela 10 da pág. 10)

TABELA DE VAZÃO E PERDA UNITÁRIA MATERIAL PVC

$J = 8,69 \times 10^5 \times Q^{1,75} \times d^{-4,75}$ sendo J em m/m, Q em L/s e d em mm.

PESO	VAZÃO (l/s)	PERDA UNITÁRIA=J(m/m)		
		DIAMETROS EM mm		
		15	20	25
0,1	0,10	0,022	0,007	0,002
0,2	0,13	0,037	0,012	0,004
				32
				40
				0,001
				0,001

temos: $J = 0,007 \text{ mca/m}$

$hf = Lv \times J = 16,40 \text{ m} \times 0,007 \text{ mca/m} = 0,11 \text{ mca}$

A perda de carga do registro de pressão, para $Q=0,10 \text{ L/s}$ e $D=20 \text{ mm}$ é $= 0,20 \text{ mca}$ (ver tabela 11 pág. 11)
 $\Sigma hf = 0,11 + 0,20 = 0,31 \text{ mca}$

$P_{ch} = 1,60 - 0,31 = 1,29 \text{ mca} \geq 1,00 \text{ mca} (NBR.5626)$

Portanto satisfaz a condição de funcionamento.