

Gabarito turma C

Determinação do ponto de trabalho.

Para isto deve-se determinar a equação da CCI:

$$H_{\text{inicial}} + H_S = H_{\text{final}} + H_{p_{aB}} + H_{p_{dB}}$$

$H_{p_{aB}}$ = perda de carga antes da bomba e $H_{p_{dB}}$ = perda de carga depois da bomba

$$H_{p_{aB}} = H_{p_{2''}} + H_{p_{1,5''}} = f_{2''} \times \frac{\left[0,8 + 0,78 + \left(\frac{0,0525}{2}\right) + 0,2\right] + 14 + 1,88}{0,0525} \times \frac{Q^2}{2 \times 9,8 \times (21,7 \times 10^{-4})^2} +$$

$$f_{1,5''} \times \frac{(0,070 + 0,38)}{0,0408} \times \frac{Q^2}{2 \times 9,8 \times (13,1 \times 10^{-4})^2} = f_{2''} \times 3650067,7 \times Q^2 + f_{1,5''} \times 327909,3 \times Q^2$$

Considerando que $f_{2''} \cong f_{1,5''} \cong 0,02$ tem - se que : $H_{p_{aB}} = 79559,6 \times Q^2$

$$H_{p_{dB}} = H_{p_{1,5''}} + H_{p_{1''}} + H_{p_{2''}} = f_{1,5''} \times \frac{\left(\left[0,046 + 0,090 + (0,0408) + 0,782 + \left(\frac{0,0408}{2}\right) + 2,74\right] + 3,2 + 0,25 + 1,41 + 13,4\right)}{0,048} \times$$

$$\frac{Q^2}{2 \times 9,8 \times (13,1 \times 10^{-4})^2} + f_{1''} \times \frac{([0,1 + 3,25 + 1,096] + 0,27 + 0,27 + 0,52 + 2 \times 8,2 + 0,52)}{0,0266} \times \frac{Q^2}{2 \times 9,8 \times (5,57 \times 10^{-4})^2} +$$

$$f_{2''} \times \frac{([0,459] + 1,88 + 0,33)}{0,0525} \times \frac{Q^2}{2 \times 9,8 \times (21,7 \times 10^{-4})^2} = f_{1,5''} \times 16015962,94 \times Q^2 + f_{1''} \times 138644842,8 \times Q^2 + f_{2''} \times 550825,2 \times Q^2$$

Considerando que $f_{2''} \cong f_{1,5''} \cong f_{1''} \cong 0,02$ tem - se que : $H_{p_{dB}} = 3104232,7 \times Q^2$

Importante salientar que se considerou :

$$2'' \rightarrow D_{\text{int}} = 52,5 \text{ mm e } A = 21,7 \text{ cm}^2$$

$$1,5'' \rightarrow D_{\text{int}} = 40,8 \text{ mm e } A = 13,1 \text{ cm}^2$$

$$1'' \rightarrow D_{\text{int}} = 26,6 \text{ mm e } A = 5,57 \text{ cm}^2$$

válvula globo de 1 polegada próxima do reservatório superior e dois niples de redução de 2 para 1" no início do trecho de 0,459 m de tubulação de 2 polegadas e na saída do tê de passagem direta de 2 polegadas, o qual encontra - se acima do reservatório superior

Ado tan do – se PHR no eixo da bomba :

$$H_{\text{inicial}} = \left(- \left[0,14 + 0,78 + \left(\frac{0,0525}{2} \right) \right] \right) + 0 + 0 \cong -0,95 \text{ m}$$

$$H_{\text{final}} = \left(0,1 + 0,046 + 0,09 + (0,0408) + 0,782 + \left(\frac{0,0408}{2} \right) - 0,993 \right) + 0 + 0 \cong 0,09 \text{ m}$$

$$\therefore -0,95 + H_s = 0,09 + 79559,6Q^2 + 3104232,7Q^2 \therefore H_s = 1,04 + 3183792,3Q^2$$

Resolução numérica:

Foi fornecida a equação da CCB:

$$H_B = -0,1739Q^2 + 0,6129Q + 32 \rightarrow \text{com } H_B \text{ em metro e } Q \text{ em } \frac{\text{m}^3}{\text{h}}$$

$$\therefore H_B = -0,1739 \times 3600^2 \times Q^2 + 0,6129 \times 3600 \times Q + 32 \rightarrow \text{com } H_B \text{ em metro e } Q \text{ em } \frac{\text{m}^3}{\text{s}}$$

$$H_B = -2253744Q^2 + 2206,44Q + 32 \rightarrow \text{com } H_B \text{ em metro e } Q \text{ em } \frac{\text{m}^3}{\text{s}}$$

$$\therefore \text{ no ponto de trabalho se tem } H_B = H_S \therefore -2253744Q^2 + 2206,44Q + 32 = 1,04 + 3183792,3Q^2$$

$$\therefore 5437536,3Q^2 - 2206,44Q - 30,96 = 0 \Rightarrow Q = \frac{2206,44 \pm \sqrt{(-2206,44)^2 + 4 \times 5437536,3 \times 30,96}}{2 \times 5437536,3} = \frac{2206,44 \pm 26043,29}{2 \times 5407307,1}$$

$$\therefore Q \cong 2,61 \times 10^{-3} \frac{\text{m}^3}{\text{s}} = 2,61 \frac{1}{\text{s}} \cong 9,4 \frac{\text{m}^3}{\text{h}}$$

Para resolver o **item a**, tem-se que:

$$Q_{\text{nova}} = 2,61 \times \frac{5}{3} \cong 4,35 \frac{1}{\text{s}} \therefore v = \frac{Q}{A} = \frac{4,35 \times 10^{-3}}{13,1 \times 10^{-4}} \cong 3,32 \frac{\text{m}}{\text{s}}$$

Para resolver o **item b** deve-se calcular o $NPSH_{\text{disponível}}$, ou seja:

$$NPSH_{\text{disp}} = -0,95 + \frac{0,72 \times 13600 - 0,05 \times 10^4}{10^3} - 79559,6 \times (4,35 \times 10^{-3})^2 \cong 6,836 \text{ m} \approx 6,8 \text{ m}$$

Já o $NPSH_{requerido}$ pode ser determinado pela informações do fabricante da bomba, ou seja:

$$NPSH_{requerido} = 0,1 \times ((5 \times 9,4) / 3) + 0,4 \cong 1,97 \text{ m} \approx 2 \text{ m}$$

A partir deste ponto, pode-se determinar a reserva, se ela existir, contra a cavitação, ou seja:

$$NPSH_{dispon} - NPSH_{requerido} = 6,8 - 2 = 4,8 \text{ m}$$

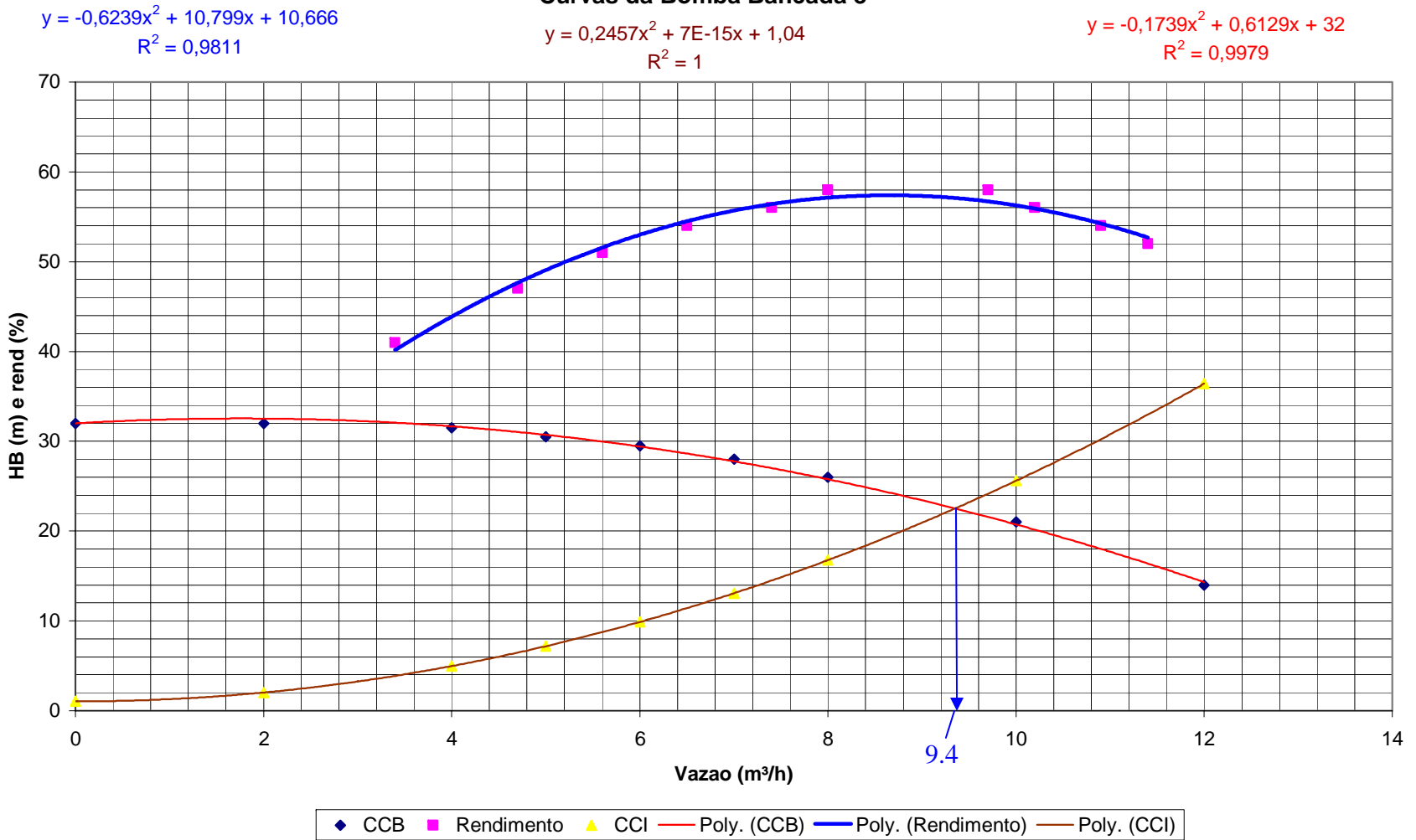
\therefore não ocorre cavitação e ainda se tem uma excelente reserva contra a mesma.

Para responder o **item c** deve-se lembrar que para este tipo de instalação a velocidade média do escoamento deve estar compreendida na faixa de 2,1 a 3 m/s, como a nossa velocidade de descarga deu 3.32 m/s, isto para a tubulação nova, implica que **o seu dimensionamento deve ser revisto, onde provavelmente deveria se optar por uma tubulação de 2"**

Observação:

Para se comprovar, principalmente a determinação da vazão do ponto de trabalho, apresenta-se também a sua determinação gráfica:

Curvas da Bomba Bancada 8



As curvas anteriores foram obtidas através da tabela a seguir:

Q (m ³ /h)	HB (m)	NPSH(m)	Hs (m)
0	32		1,04
2	32		2,0
4	31,5	0,8	5,0
5	30,5	0,9	7,2
6	29,5	1	9,9
7	28	1,1	13,1
8	26	1,2	16,8
10	21	1,4	25,6
12	14	1,6	36,4

Q(m ³ /h)	Rend
3,4	41
4,7	47
5,6	51
6,5	54
7,4	56
8	58
9,7	58
10,2	56
10,9	54
11,4	52

Para obter o ponto de trabalho, tem-se que:

$$H_B = H_S \therefore 0,2457Q^2 + 7E - 15Q + 1,04 = -0,1739Q^2 + 0,6129Q + 32$$

$$0,4196Q^2 - 0,6129Q - 30,96 = 0 \therefore Q = \frac{0,6129 \pm \sqrt{(-0,6129)^2 + 4 \times 0,4196 \times 30,96}}{2 \times 0,4196} \cong 9,4 \frac{\text{m}^3}{\text{h}}$$

O que comprova a solução apresentada inicialmente.