# UNIVERSIDADE DE SÃO PAULO ESCOLA SUPERIOR DE AGRICULTURA "LUIZ DE QUEIROZ" DEPARTAMENTO DE ENGENHARIA DE BIOSSISTEMAS

# LEB 0472 – HIDRÁULICA

Prof. Fernando Campos Mendonça

#### **AULA 10 – ROTEIRO**

# Tópicos da aula:

- 1) Bombas hidrodinâmicas sistemas constituintes
- 2) Rotores
- 3) Terminologia utilizada em sistemas de recalque
- 4) Curvas características das bombas hidrodinâmicas
- 5) Projeto de um sistema de recalque
- 6) Exercício para entrega (Provinha Aula 10)

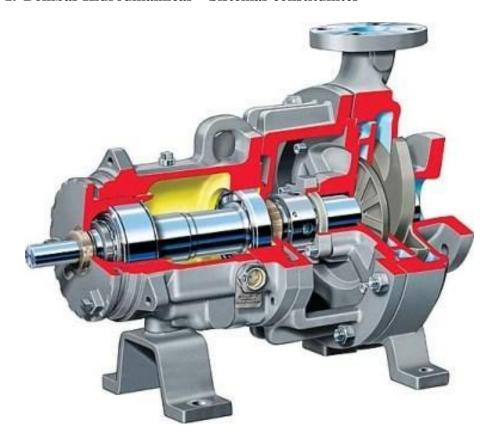
# UNIVERSIDADE DE SÃO PAULO ESCOLA SUPERIOR DE AGRICULTURA "LUIZ DE QUEIROZ" DEPARTAMENTO DE ENGENHARIA DE BIOSSISTEMAS

# LEB 0472 – HIDRÁULICA

Prof. Fernando Campos Mendonça

# Aula 10 – Bombas Hidráulicas e Sistemas de Bombeamento

#### 1. Bombas Hidrodinâmicas – Sistemas constituintes



#### 1.1. SFH - Sistema Fixo Hidrodinâmico

- Carcaça, seção de entrada e seção de saída
- Função: guiar o líquido

# 1.2. SRH - Sistema Rotativo Hidrodinâmico

- Rotor, eixo e acoplamento motor-eixo
- Função: fornecer energia ao líquido

# 1.3. Sistemas Auxiliares

- a) Apoio: pelo menos 2 mancais
- b) Vedação: isola o eixo na transição do meio externo para o interno
  - Gaxeta cordão de amianto entrelaçado
     Ajustes devido ao desgaste
  - Selo mecânico estanque, sem ajustes







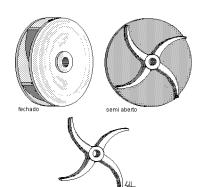


c) Lubrificação: óleo , graxa Grandes bombas possuem lubrificação forçada

#### 2. Rotores

# **2.1. Tipos**

- a) Abertos: líquidos com sólidos em suspensão
- b) Fechados: líquidos sem sólidos em suspensão



# 2.2. Número

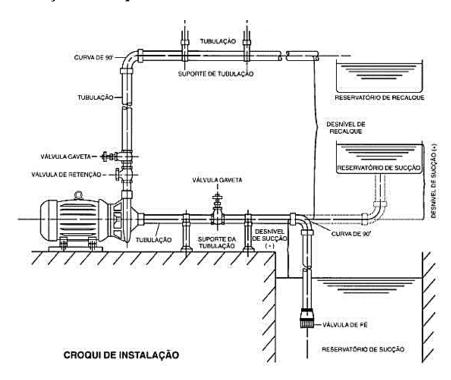
- a) Monoestágio: apenas um rotor
- b) Multiestágio: mais de um rotor (pressões mais elevadas)





# 3. Terminologia

# 3.1. Sucção e recalque



# **SUCÇÃO**

Hgs – altura geométrica de sucção

hf<sub>s</sub> – perda de carga na sucção

Hm<sub>S</sub> – altura manométrica de sucção

 $Hm_S = Hg_S + hf_S$ 

# **RECALQUE**

Hg<sub>R</sub> – altura geométrica de recalque

hf<sub>R</sub> – perda de carga no recalque

Hm<sub>R</sub> – altura manométrica de recalque

 $Hm_R = Hg_R + hf_R$ 

#### SISTEMA DE BOMBEAMENTO

Hm<sub>T</sub> – altura manométrica total

 $Hm_T = Hm_S + Hm_R$ 

#### 3.2. Potência

a) Potência hidráulica (Pothid)

Pot<sub>hid</sub> = 
$$\gamma \times Q \times Hm$$

b) Potência absorvida (Pabs)

$$P_{abs} = \frac{Pot_{hid}}{\eta_b}$$

 $\eta_b$  – rendimento da bomba

c) Potência do motor elétrico:

Potência necessária na bomba	Potência do motor elétrico				
(HP ou CV)	CV	kW			
0 – 0,4	0,75 (+88%)	0,55			
0,41-0,7	1,00 (+144% a 43%)	0,74			
0,71-1,2	1,50 (+111% a 25%)	1,10			
1,21-1,6	2,00 (+65% a 25%)	1,47			
1,61 - 15,0	20% de folga				
> 15,0	15% de folga				

d) Potências nominais de motores elétricos padronizados (Norma ABNT) - em CV

1/12	1/8	1/6	1/4	1/3	1/2	3/4	1
1,5	2	3	4	5	6	7,5	10
12,5	15	20	25	30	40	50	60
75	100	125	150	200			

# 4. Curvas características das bombas hidrodinâmicas

- Provenientes de ensaios de bombas a uma rotação constante
- Rotações mais utilizadas (rotação dos motores elétricos)

3500 RPM

1750 RPM

1120 RPM (casual)

#### 4.1. Curva Vazão x Pressão (Q x Hm)

- Bombas geralmente têm várias opções de rotores (diâmetros variados)
  - Cada rotor tem sua própria curva

# 4.2. Curva Vazão x Rendimento (Q x η<sub>b</sub>)

- Capacidade de conversão de energia motriz (motor) em hidráulica (bomba)

## 4.3. Curva Vazão x Potência (Q x Pot)

- Junto com a curva Q x  $\eta_b$ , é utilizada para calcular o consumo de energia e escolher o motor da bomba

#### 4.4. NPSH (Net Positive Suction Head) ou APLS (altura positiva líquida de sucção)

NPSHd (disponível) – disponibilidade de energia com que o líquido entra na bomba

- Depende das condições locais
- Característica da instalação da bomba

$$NPSH_d = \frac{P_{atm\ local}}{\gamma} - H_{gs} - hf_s - H_V$$

Hv - pressão de vapor do líquido

NPSH<sub>r</sub> (requerido) – limite de pressão de sucção no qual o desempenho em perda de carga total da bomba é reduzido em 3%, devido à cavitação.

- É a energia que deve estar disponível no interior da bomba para evitar a cavitação
- NPSH<sub>r</sub> é fornecido pelo fabricante

<u>Cavitação</u>: fenômeno em que o líquido atinge pressão inferior à pressão atmosférica (P<sub>atm</sub>), de tal monta que se torna inferior à sua pressão de vapor (Hv).

O líquido entra em ebulição à temperatura ambiente e transforma-se em vapor.

Em seguida, recebe um acréscimo de energia das pás do rotor e a pressão torna-se superior à  $P_{atm}$ . Nesse momento ocorrem explosões de curta duração, mas de grande intensidade.

- Efeito: erosão de partículas metálicas da cavidade de bombeamento e do rotor Para evitar a cavitação:

$$NPSH_d \ > \ NPSH_r$$

- Observando a equação do NPSH<sub>d</sub>:

$$NPSH_d = \frac{P_{atm \, local}}{\gamma} - H_{gs} - hf_s - H_V$$

- Conclui-se que os únicos termos em que é possível modificar são **Hgs** e **hfs**.
- hfs é função do material e do comprimento da tubulação de sucção
- **Hgs** é o desnível da água à sucção da bomba
- a) Altura máxima de sucção

$$Hg_{S max} = \frac{P_{atm local}}{\gamma} - NPSH_r - hf_s - H_V$$

- b) Casa de bombas flutuante
- c) Casa de bombas móvel
- d) Bomba auxiliar em série

### 4.2. Exemplos

#### 4.2.1. Dados:

Altitude = 900 m

Líquido: água a  $30^{\circ}$ C (Hv = 0,433 mca)

Sucção:

$$Hgs = 4 m$$

$$Q = 35 m^3/h$$

$$hfs = 1 mca$$

NPSHr = 6 mca (catálogo da bomba)

#### Pede-se:

- a) O NPSH<sub>d</sub>
- b) Verificar se haverá cavitação
- c) Determinar a máxima altura geométrica de sucção para evitar a cavitação

\_\_\_\_\_

Solução:

a) 
$$NPSH_d = \frac{P_{atm\ local}}{\gamma} - H_{gs} - hf_s - H_V$$

$$P_{atm\ local} = 10,33 - 0,12 \times \frac{900}{100} = 9,25\ mca$$

$$NPSH_d = 9,25 - 4 - 1 - 0,433$$

$$NPSH_d = 3,817 \text{ mca}$$

b) NPSHr > NPSHd ⇒ haverá cavitação

c) Para não haver cavitação:

$$Hg_{S max} = \frac{P_{atm local}}{\gamma} - NPSH_r - hf_s - H_V$$

$$Hg_{S\,max} = 9,25 - 6 - 1 - 0,433$$

$$Hgs_{Max} = 1,817 mca$$

#### 5. Projeto de um sistema de recalque

### 5.1. Passos para o dimensionamento

- a) Definir o diâmetro da tubulação de recalque (D<sub>R</sub>)
- b) Calcular a perda de carga no recalque (hf<sub>R</sub>)
- c) Calcular a altura manométrica de recalque (Hm<sub>R</sub>)
- d) Definir o diâmetro da tubulação de sucção (D<sub>S</sub>)
- e) Calcular a perda de carga na sucção (hf<sub>s</sub>)
- f) Calcular a altura manométrica de sucção (Hm<sub>S</sub>)
- g) Calcular a altura manométrica total
- h) Dimensionar a bomba
- i) Dimensionar o motor
- j) Calcular o NPSH<sub>d</sub>
- k) Verificar o risco de cavitação
- 1) Determinar a máxima altura de sucção

# Esquema: (Figura no caderno)

#### Dados:

- 1) Cotas:
  - a. Nível da água: 96 m
  - b. Bomba: 100 m
  - c. Reservatório: 134 m
- 2) Altitude local: 500 m
- 3) Comprimentos:
  - a. Recalque (L<sub>R</sub>): 300 m
  - b. Sucção (L<sub>S</sub>): 10 m
- 4) Líquido: água a  $20^{\circ}$ C (Hv = 0,239 mca)

Vazão (Q): 30 m<sup>3</sup>/h

- 5) Material da tubulação: PVC (C = 150)
- 6) Acessórios:
  - a. Sucção:
    - 1 válvula de pé com crivo
    - 1 curva 90° raio longo
    - 1 redução excêntrica

- b. Recalque:
  - 1 válvula de retenção
  - 1 registro de gaveta
  - 3 curvas 90º raio longo

# Solução:

a) Cálculos preliminares:

$$Hgs = 100 - 96 = 4 \text{ m}$$
  
 $Hgr = 134 - 100 = 34 \text{ m}$ 

Patm local = 
$$10,33 - 0,12 \times \frac{500}{100} = 9,73 \text{ mca}$$

b) Diâmetro de sucção:

Critério de velocidade de escoamento

V = 1,0 m/s 
$$\Rightarrow$$
  $D = \sqrt{\frac{4 Q}{\pi V}}$  
$$D = \sqrt{\frac{4 \times 0,0083}{\pi \times 1,0}} = 0, \text{ m} \text{ (mm)}$$

Diâmetros comerciais disponíveis: 100 mm e 125 mm (DI = 97,6 mm e 120 mm)

Velocidade de escoamento c/ Dc:  $V = \frac{4 Q}{\pi D^2}$ 

$$D = 100 \text{ mm} \implies V = \frac{4 \times 0.0083}{\pi \times 0.0976^2} = 1,11 \text{ m/s}$$

D = 125 mm 
$$\Rightarrow$$
  $V = \frac{4 \times 0.0083}{\pi \times 0.120^2} = 0.73 \text{ m/s}$ 

Diâmetro escolhido: 100 mm (DI = 97,6 mm)

c) Perdas de carga na sucção:

$$J = 10,65 \times \left(\frac{Q}{C}\right)^{1,852} \times \frac{1}{D^{4,87}}$$

$$J = 10,65 \times \left(\frac{0,0083}{150}\right)^{1,852} \times \frac{1}{0,0976^{4,87}} = 0,0117 \text{ m/m}$$

Perdas de carga localizadas (Le):

1 válvula de pé com crivo: Le =  $1 \times 18,3 \text{ m} = 18,3 \text{ m}$ 

1 redução excêntrica: Le =  $1 \times 0.4 \text{ m} = 0.4 \text{ m}$ 

1 curva 90° raio longo: Le =  $1 \times 2,1 \text{ m} = 2,1 \text{ m}$ 

Total: Le = 20.8 m

$$L' = L + Le = 10 + 20.8 = 30.8 \text{ m}$$

$$hf_R = 0.0117 \times 30.8 \cong 0.4 \text{ mca}$$

# d) Altura manométrica de sucção:

$$Hm_S = Hg_S + hf_S$$

$$Hm_s = 4 + 0,4 = 4,4 \text{ m}$$

# e) Diâmetro de recalque:

Critério de velocidade de escoamento

V = 1,2 m/s 
$$\Rightarrow$$
  $D = \sqrt{\frac{4 Q}{\pi V}}$   $D = \sqrt{\frac{4 \times 0,0083}{\pi \times 1,2}} = 0,094 \text{ m} \quad (94 \text{ mm})$ 

Diâmetros comerciais disponíveis: 100 mm e 75 mm (DI = 97,6 mm e 72,5 mm)

Velocidade de escoamento c/ Dc:  $V = \frac{4 Q}{\pi D^2}$ 

D = 100 mm 
$$\Rightarrow$$
  $V = \frac{4 \times 0,0083}{\pi \times 0,0976^2} = 1,1 \text{ m/s}$ 

D = 75 mm 
$$\Rightarrow$$
  $V = \frac{4 \times 0,0083}{\pi \times 0,0725^2} \cong 2,0 \text{ m/s}$ 

Diâmetro escolhido: 100 mm

f) Perdas de carga no recalque:

$$J = 10,65 \times \left(\frac{Q}{C}\right)^{1,852} \times \frac{1}{D^{4,87}}$$
  $J = 10,65 \times \left(\frac{0,0083}{150}\right)^{1,852} \times \frac{1}{0,0976^{4,87}} = 0,0117 \text{ m/m}$ 

Perdas de carga localizadas (Le):

1 válvula de retenção: Le = 
$$1 \times 6.4 \text{ m} = 6.4 \text{ m}$$

1 registro de gaveta: Le = 
$$1 \times 0.7 \text{ m} = 0.7 \text{ m}$$

3 curvas 
$$90^{\circ}$$
 raio longo: Le = 3 x 2,1 m = 6,3 m

Total: Le = 
$$13,4 \text{ m}$$

$$L' = L + Le = 300 + 13,4 = 313,4 m$$

$$hf_R = 0.0117 \text{ x } 313.4 \cong 3.7 \text{ mca}$$

g) Altura manométrica de recalque:

$$Hm_R = Hg_R + hf_R$$

$$Hm_R = 34 + 3.7 = 37.7 \text{ mca}$$

h) Altura manométrica total:

$$Hm_T = Hm_S + Hm_R = 4,4 + 37,7$$

$$Hm_T = 42,1 \text{ mca}$$

i) Cálculo do NPSH<sub>d</sub>:

$$NPSH_d = P_{atm} - Hg_S - hf_S - Hv$$

Água a 20°C: Hv = 0,239 mca 
$$\Rightarrow$$
 NPSH<sub>d</sub> = 9,73 - 4 - 0,4 - 0,239

$$NPSH_d = 5,091 \text{ mca} \cong 5,0 \text{ mca}$$

j) Escolha e dimensionamento da bomba e motor:

$$\label{eq:masses} \begin{array}{ll} \text{Hm}_T = 42,1 \text{ mca} \\ Q = 30 \text{ m}^3/\text{h} \\ \text{NPSH}_d = 5,0 \text{ mca} \end{array} \qquad \begin{array}{ll} \text{Thebe RL-16 3500 RPM} \\ \text{Rotor } \varphi = 155 \text{ mm} \\ \eta = 65\% \end{array}$$

Potência absorvida pela bomba:

$$P_{abs} = \frac{\gamma Q H_m}{75 \eta}$$
  $P_{abs} = \frac{1000 \times 0,0083 \times 42,1}{75 \times 0,65} = 7,2 \text{ cv}$ 

Potência do motor:

$$P_m = 1.2 \text{ x } 7.2 = 8.7 \text{ cv} \approx 10 \text{ cv}$$

# k) Risco de cavitação

# Catálogos:

- Bomba Thebe RL-16 (Curvas no catálogo):

$$Q = 30 \text{ m}^3/\text{h}$$

$$NPSHr = 2,7 mca$$

$$NPSHd = 5.0 mca$$

NPSHd > NPSHr ⇒ Sem risco de cavitação

# 1) Máxima altura de sucção (Thebe RL-16)

$$Hgs_{max} = P_{atm} - NPSHr - hfs - Hv$$

$$Hgs_{max} = 9.73 - 2.7 - 0.4 - 0.239 \cong 6.2 \text{ m}$$

# 6. Exercício 10 (Provinha)

LEB 0472 – Hidráulica

Nome:

Data:

Dados:

$$Q = 30 \text{ m}^3/\text{h}$$

$$Hm_T = 40 \text{ mca}$$

Bomba Thebe RL-16

(Catálogo entregue durante a aula).

#### Pede-se:

- a) O diâmetro do rotor a utilizar
- b) O rendimento da bomba
- c) A potência necessária no eixo (P<sub>abs</sub>, em cv)
- d) A potência do motor a utilizar (P<sub>m</sub>, em cv)
- e) O motor padronizado a adquirir.