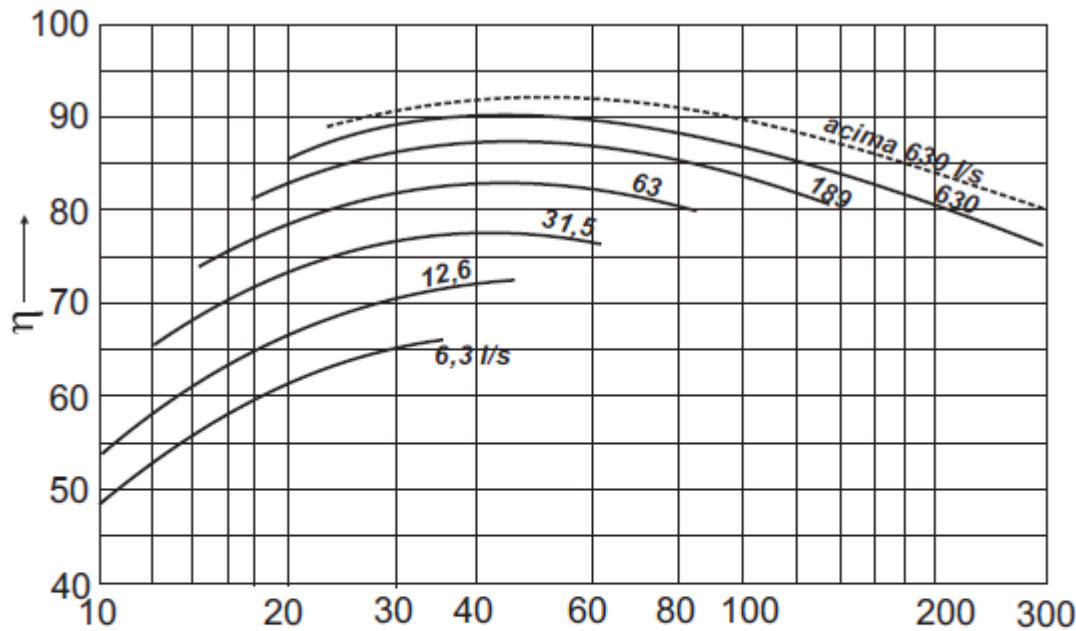
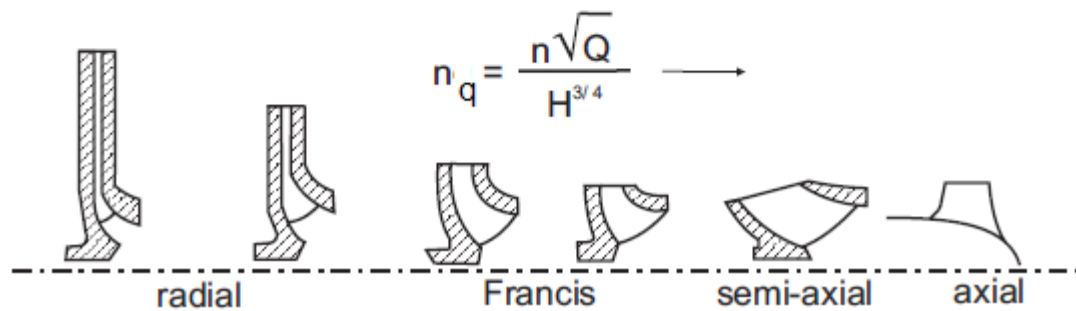


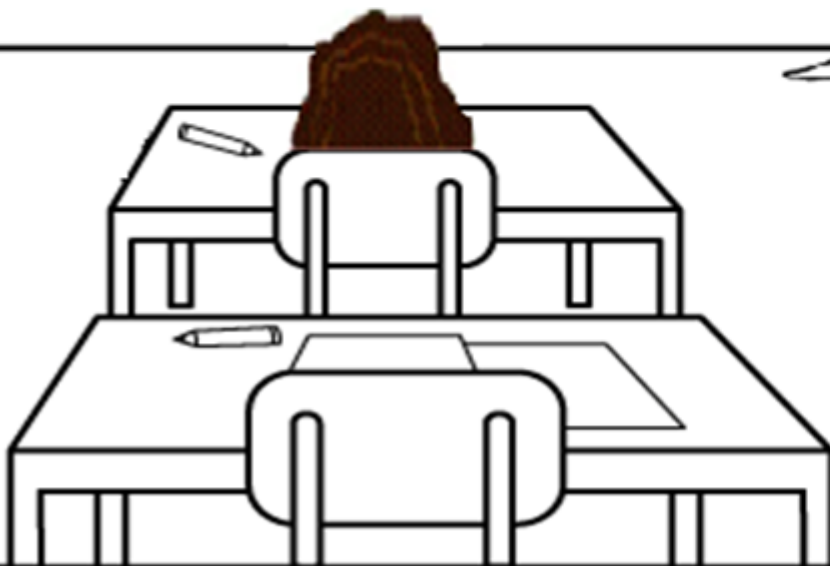
# Décima primeira aula de ME5330 – conceito de rotação específica e sua utilização na verificação do fenômeno de cavitação.



15 de maio  
de 2012



**Como o engenheiro deve  
resolver problemas  
proponho o problema a  
seguir:**





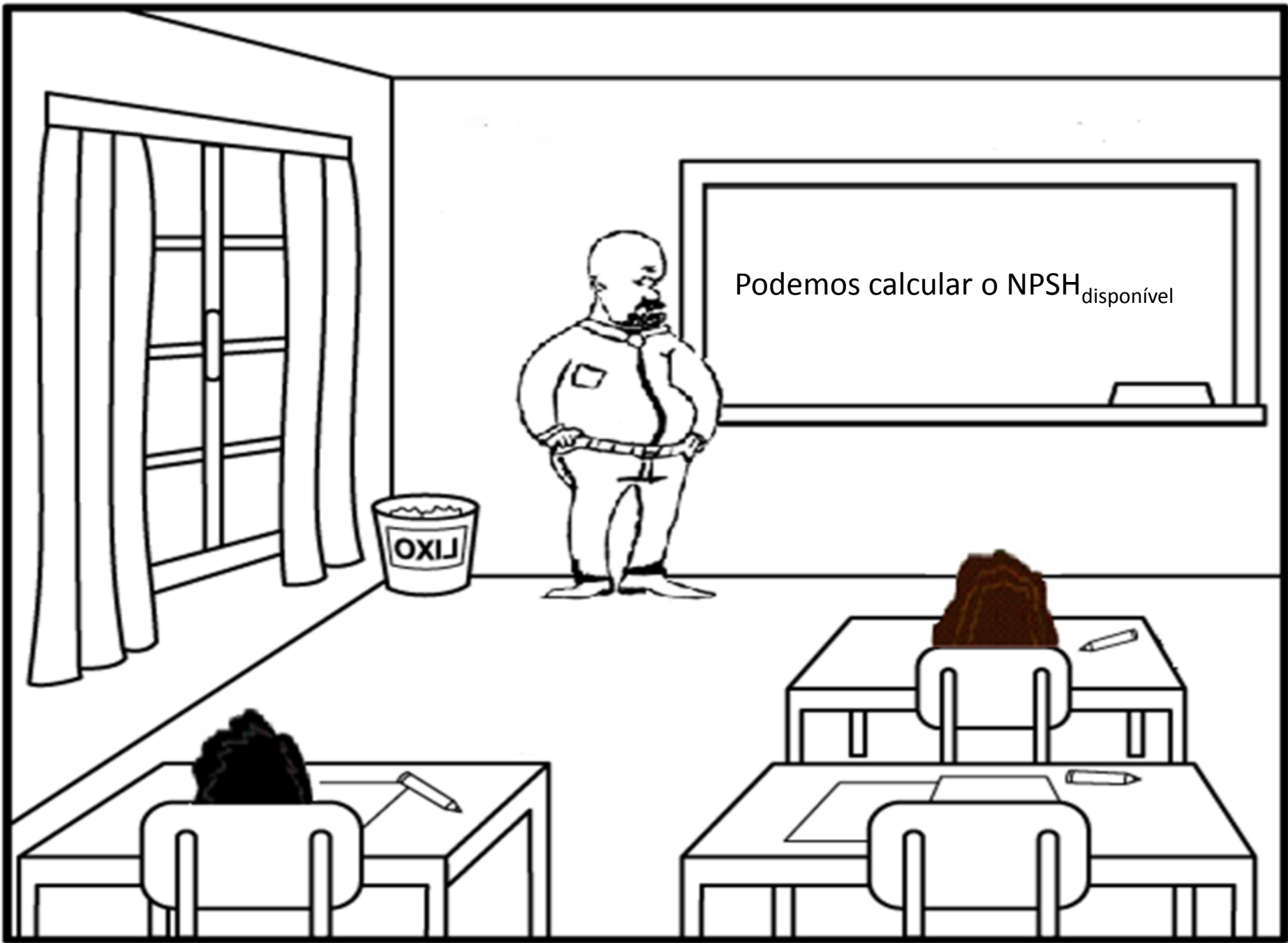
Verificar se ocorre o fenômeno de cavitação em uma bomba com rotor de entrada bilateral, com um estágio, que eleva 80 L/s de água a uma altura manométrica de 20 m.

Dados:

1. Ponto de trabalho: vazão 40 L/s e carga manométrica 20 m
2. Temperatura do fluido = 60°C
3. Pressão de vapor que para 60°C é igual a 0,231 kgf/cm<sup>2</sup> (abs)
4. Peso específico a 60°C que é igual a 983 kgf/m<sup>3</sup>
5. Pressão atmosférica local igual a 0,98 kgf/cm<sup>2</sup>
6. Rotação da bomba = 1150 rpm

Conhecemos ainda a perda de carga na aspiração (antes da bomba) que é igual a 1,3 m

Conhecemos também a cota inicial com PHR no eixo da bomba que é igual a -3,2 m



Podemos calcular o  $NPSH_{\text{disponível}}$

LIXO

$$NPSH_{\text{disponível}} = z_{\text{inicial}} - \frac{P_{\text{inicial}_{\text{abs}}} - P_{\text{vapor}}}{\gamma} - H_{\text{PaB}}$$

$$NPSH_{\text{disponível}} = -3,2 + \frac{(0,98 - 0,231) \times 10^4}{983} - 1,3$$

$$NPSH_{\text{disponível}} \cong 3,1\text{m}$$



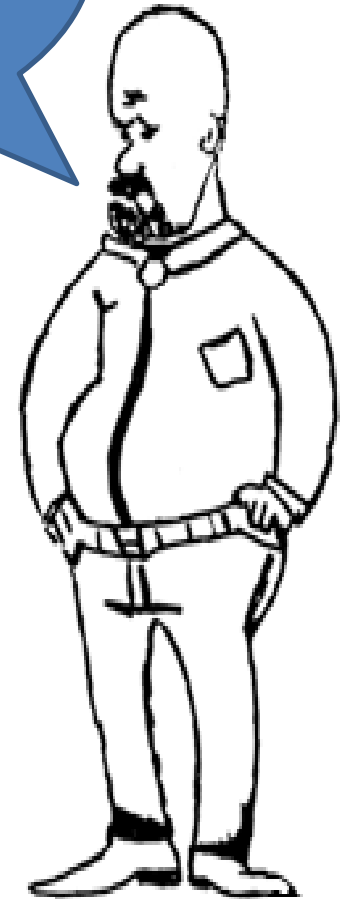
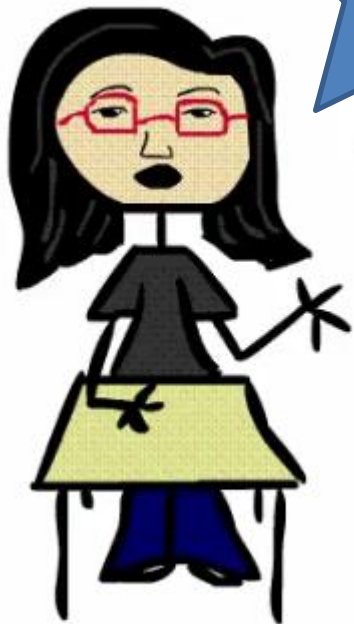
Verificando o fenômeno  
de cavitação!

O que fazer  
quando não é  
dado o  
 $NPSH_{requerido}$  pelo  
fabricante?

?

Devemos recorrer  
ao fator de Thoma,  
o qual depende da  
rotação específica.

O que vem  
a ser  
rotação  
específica?





Velocidade específica ou rotação específica é um parâmetro que possibilita uma escolha mais rigorosa da bomba, isto será possível quando forem fixadas a priori a vazão  $Q$ , a carga manométrica  $H_B$  e a rotação  $n$ .

Suponhamos, portanto, que uma bomba funcionando com uma rotação  $n$  (rpm) eleva uma vazão  $Q$  ( $m^3/s$ ) a uma altura útil  $H_B$  (m), na situação de máximo rendimento  $\eta_B$  (ponto ideal estabelecido pelo fabricante da bomba hidráulica)

$$\phi_m = \phi_p \Rightarrow \frac{Q'}{Q} = \frac{n'}{n}$$

$$\Psi_m = \Psi_p \Rightarrow \frac{H_{B'}}{H_B} = \frac{n'^2}{n^2}$$

Se fizermos a bomba trabalhar com uma nova rotação  $n'$  (rpm), sua nova vazão será  $Q'$  ( $\text{m}^3/\text{s}$ ) e sua nova carga manométrica será  $H_{B'}$ , e recorrendo as adimensionais típicos das bombas, temos:







Admitamos que a carga manométrica  $H_B$ , passe a ser um (1) metro. As grandezas  $n'$  e  $Q'$  sob essa condição assumem os valores  $n_I$  e  $Q_I$  e se chamarão, respectivamente, de número unitário de rotações e vazão unitária, portanto:

$$\frac{1}{H_B} = \frac{n_I^2}{n^2} \Rightarrow n_I = \frac{n}{\sqrt{H_B}}$$

$$\frac{Q_I}{Q} = \frac{n_I}{n} \Rightarrow Q_I = n_I \times \frac{Q}{n}$$

$$Q_I = \frac{n}{\sqrt{H_B}} \times \frac{Q}{n}$$

$$Q_I = \frac{Q}{\sqrt{H_B}}$$

$n_I$  em rpm e  $Q_I$  em  $m^3/s$ .



Vamos supor agora que a carga manométrica se conserve igual a um (1) metro e a vazão passe a ser  $0,075 \text{ m}^3/\text{s}$  (escolha deste valor decorre de que 75 L de água para serem elevados a uma altura de um (1) metro demandam uma potência de 1 CV e isto caracteriza a BOMBA UNITÁRIA)

Como queremos que  $H_B$  se mantenha igual a 1m apesar da variação da vazão, deveremos variar as dimensões do rotor, certo?





Isso mesmo, assim, chamando de  $D_{RI}$  o diâmetro correspondente às grandezas unitárias e  $D_{RS}$  o diâmetro nas novas condições ( $H_B = 1\text{m}$ ;  $Q = 0,075\text{ m}^3/\text{s}$ ), teremos:

$$\frac{n_S}{n_I} = \frac{D_{RI}}{D_{RS}}$$

$$\frac{Q_I}{n_I \times D_{RI}^3} = \frac{0,075}{n_S \times D_{RS}^3}$$

$$\frac{Q_I}{0,075} = \frac{n_I}{n_S} \times \frac{D_{RI}^3}{D_{RS}^3} \therefore \frac{Q_I}{0,075} = \frac{D_{RI}^2}{D_{RS}^2}$$

$$\frac{n_S}{n_I} = \frac{D_{RI}}{D_{RS}} = \sqrt{\frac{Q_I}{0,075}}$$

$$n_S = n_I \times \sqrt{\frac{Q_I}{0,075}} = \frac{n}{\sqrt{H_B}} \times \sqrt{\frac{1000 \times Q}{75 \times \sqrt{H_B}}}$$



Aí surge a expressão para o cálculo da rotação específica, ou velocidade específica:

$$n_s = 3,65 \times \frac{n \times \sqrt{Q}}{\sqrt[4]{H_B^3}}$$

Denomina-se número específico de rotações por minuto ou velocidade específica real da bomba.

Se na equação acima a Q for dada em L/s ao invés de m<sup>3</sup>/s, o fator 3,65 se converte em 0,1155.



O valor de  $n_s$   
especifica o tipo de  
bomba a usar.





Baseados nos resultados obtidos com as bombas ensaiadas e no seu custo, o qual depende das dimensões da bomba, os fabricantes elaboraram tabelas, gráficos e ábacos, delimitando o campo de emprego de cada tipo conforme a rotação específica, de modo a proceder a uma escolha que atenda as exigências de bom rendimento e baixo custo.

#### CLASSIFICAÇÃO BÁSICA

1. LENTAS –  $30 < n_s < 90$  rpm = bombas centrífugas puras, com pás cilíndricas, radiais, para pequenas e médias vazões.
2. NORMAIS –  $90 < n_s < 130$  rpm = bombas semelhantes as anteriores.
3. RÁPIDAS -  $130 < n_s < 220$  rpm – possuem pás de dupla curvatura, vazões médias
4. EXTRA-RÁPIDA ou HÉLICO-CENTRÍFUGA –  $220 < n_s < 440$  rpm = pás de dupla curvatura – vazões médias e grandes.
5. HELICOIDAIS –  $440 < n_s < 500$  rpm – para vazões grandes.
6. AXIAIS –  $n_s > 500$  rpm – assemelham-se a hélices de propulsão e destinam-se a grandes vazões e pequenos  $H_B$



Usa-se também a  
velocidade  
específica nominal  
( $n_q$ ) para se  
classificar as  
bombas

E existe uma relação  
entre a rotação  
específica ( $n_s$ ) e a  
velocidade ou rotação  
nominal ( $n_q$ )?



Sim:

$$n_q = \frac{n \times \sqrt{Q}}{\sqrt[4]{H_B^3}}$$

$$\therefore n_S = 3,65 \times n_q$$

Os norte-americanos usam U.S galão por minuto como unidade de vazão e pés para a carga manométrica, de modo que teremos que converter as unidade:

$$n_{S_{\text{métrico}}} = \frac{n_{S_{\text{USA}}}}{14,15}$$

$$\therefore n_{S_{\text{USA}}} = 3,65 \times 14,15 \times n_{q_{\text{métrico}}}$$

$$n_{S_{\text{USA}}} \cong 52 \times n_{q_{\text{métrico}}}$$



E para as bombas de múltiplos estágios e de entrada bilateral?



Considerando  
 $i$  = número  
de estágios



$$n_S = 3,65 \times \frac{n \times \sqrt{Q}}{\sqrt[4]{\left(\frac{H_B}{i}\right)^3}}$$

$$n_S = 3,65 \times \frac{n \times \sqrt{\frac{Q}{2}}}{\sqrt[4]{H_B^3}}$$

$$n_q = \frac{n\sqrt{Q}}{\sqrt[4]{H_B^3}} = \frac{1150\sqrt{\frac{0,08}{2}}}{\sqrt[4]{20^3}}$$

$$n_q \cong 25,5 \text{rpm}$$

$$\therefore n_s = 3,65 \times 25,5$$

$n_s \cong 93,1 \rightarrow$  bomba centrífuga  
radial NORMAL

Voltando ao  
problema  
podemos calcular  
a rotação  
específica



E o que fazer  
com rotação  
específica?



Conhecida a rotação específica nominal ( $n_q$ ), podemos calcular o fator de Thoma ( $\sigma$  ou  $\theta$ )

$$\sigma = \varphi \times n_q^{4/3} = \varphi \times \left( \frac{n \times \sqrt{Q}}{\sqrt[4]{H_B^3}} \right)^{4/3}$$

e

$$NPSH_{\text{requerido}} = \sigma \times H_B$$

$\varphi$  ?



$\varphi = 0,0011 \rightarrow$  para bombas centrífugas radiais, lentas e normais ;

$\varphi = 0,0013 \rightarrow$  para bombas helicoidais e hélico-axiais

$\varphi = 0,00145 \rightarrow$  para bombas axiais

$\varphi$  é um fator que depende da própria rotação específica, assim:



Agora dá para calcular o fator de Thoma para o exemplo inicial.

$$\sigma = 0,0011 \times n_q^{4/3} = 0,0011 \times \sqrt[3]{25,5^4}$$
$$\sigma = 0,0825$$



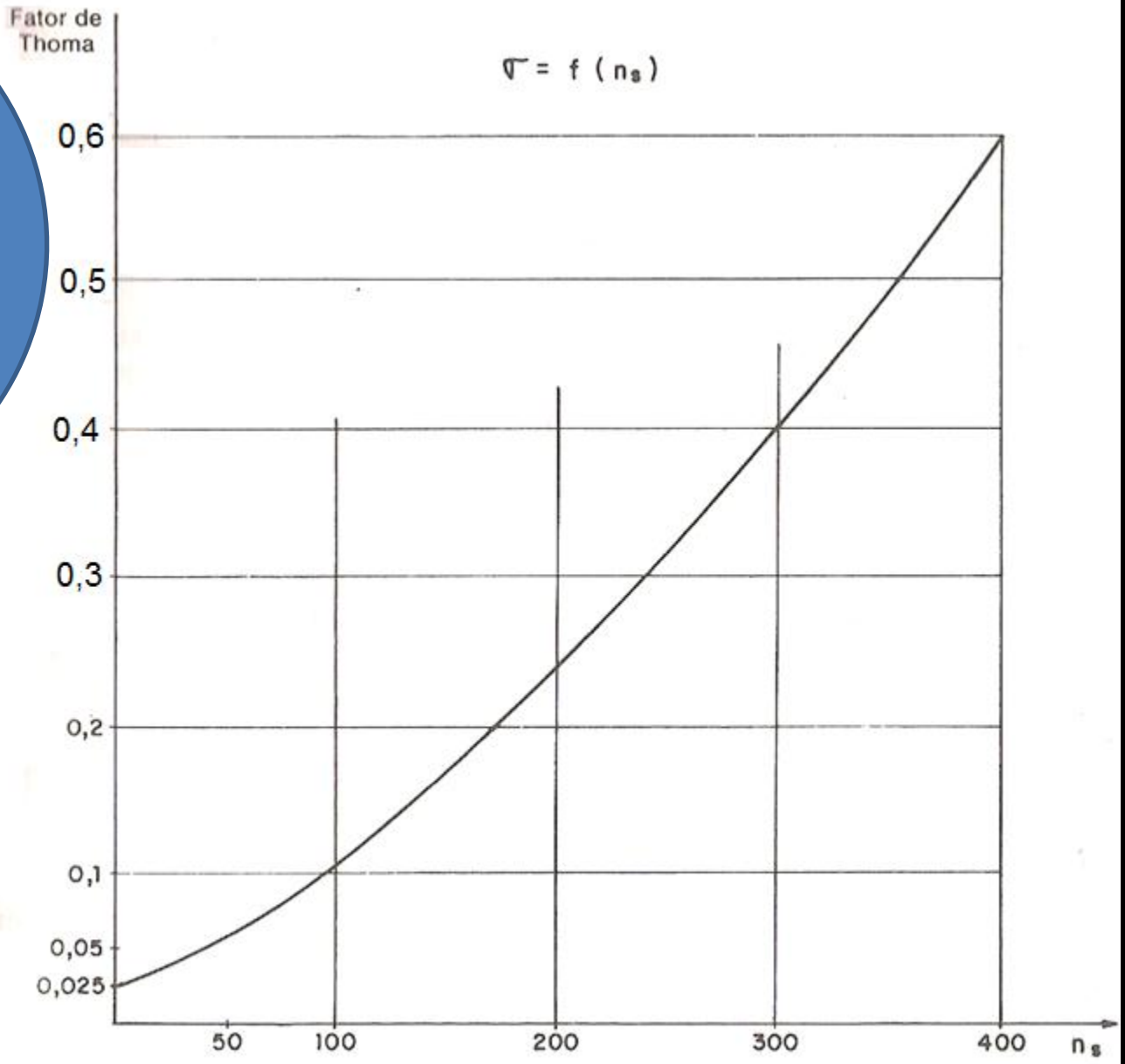
Tendo o fator de Thoma, pode-se calcular o NPSHR, isto porque:

$$\text{NPSH}_R = \sigma \times H_B$$
$$\therefore \text{NPSH}_R = 0,0825 \times 20$$
$$\text{NPSH}_R = 1,65\text{m}$$


O Fator de Thoma pode também ser obtido graficamente.

Sim pelo gráfico dado por Stepanoff.

Gráfico extraído da página 215 do livro: Bombas e Instalações de Bombeamento, escrito por Archibald Joseph Macintyre e editado pela LTC em 2008



Fator de cavitação de Thoma em função da velocidade específica.



Aí verificamos  
o fenômeno de  
cavitação.

$$NPSH_{\text{disp}} - NPSH_{\text{req}} = 1,45\text{m}$$

∴ não cavita