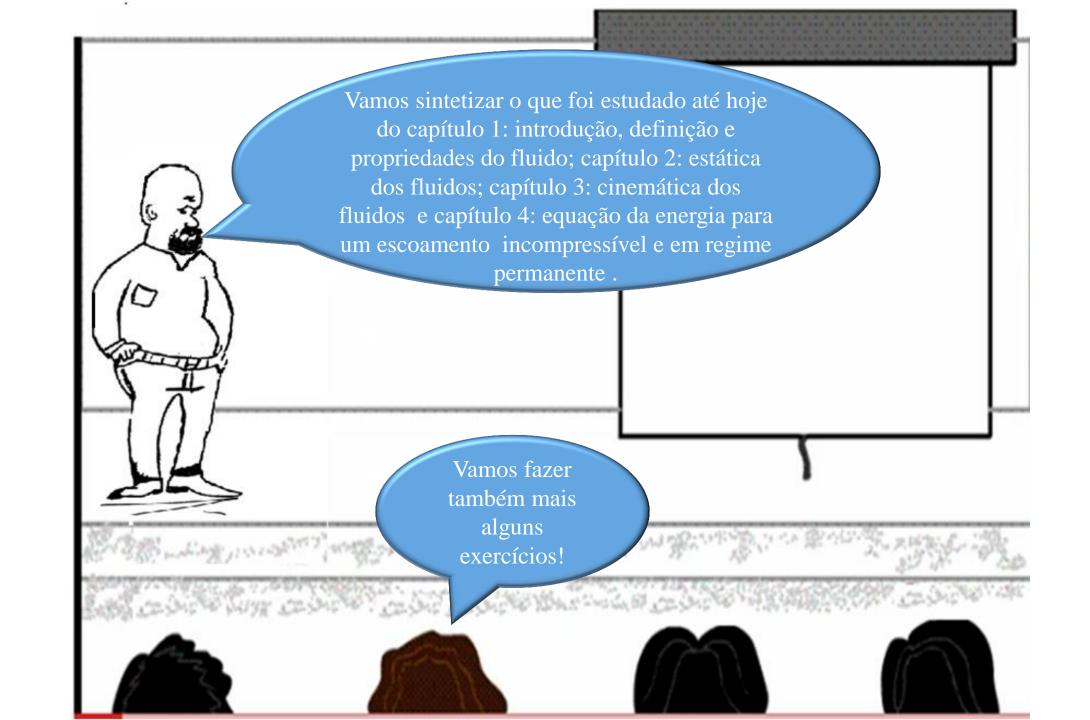
## Sétima aula de FT

• Primeiro semestre de 2014







Capítulo 1: introdução, definição e propriedades dos fluidos.

#### 1.1 – Conceito de fluido

Substância que não tem forma própria e estando em repouso não resiste a nenhum esforço tangencial.

#### 1.2 – Classificação básica

Líquidos e gases

#### 1.3 – Massa específica

$$\rho = \frac{m}{V} \Longrightarrow \left[\rho\right]_{SI} = \frac{kg}{m^3}$$

Capítulo 1: introdução, definição e propriedades dos fluidos (cont.)

1.4 – Peso específico

$$\gamma = \frac{G}{V} \Longrightarrow [\gamma]_{SI} = \frac{N}{m^3}$$

1.5 – Relação entre peso específico e massa específica

$$\gamma = \rho \times g$$

1.6 – Obtenção da massa específica em função da temperatura

$$\rho_{\text{água}} \frac{\text{kg}}{\text{m}^3} = 1000 - 0.01788 \times |\mathbf{t}_{\text{C}} - 4|^{1.7}$$

#### Capítulo 1: introdução, definição e propriedades dos fluidos (cont.)

#### 1.7 – Determinação da aceleração da gravidade

$$g = 980,616 - 2,5928 \times \cos 2\varphi + 0,0069 \times (\cos 2\varphi)^2 - 0,3086 \times H$$

 $\phi \rightarrow$  latitude em graus

 $H \rightarrow altitude em km$ 

g → aceleração da gravidade em cm/s²

Capítulo 1: introdução, definição e propriedades dos fluidos (cont.)

#### 1.8 – Equação de Clapeyron

$$pV = nRT$$

p = pressão absoluta do gás que no SI será em N/m² ou Pa

V = volume do gás no SI em m<sup>3</sup>

n = número de mols = m/M, onde m = massa e M = massa molecular do gás

R = constante universal do gás que no SI seria em J/(mol x K)

T = temperatura na escala absoluta, ou seja, Kelvin, onde  $t_K = t_C + 273,15$  (ou 273)

$$R = 8,314 \frac{J}{\text{mol} \times K} = 8,314 \times 10^7 \frac{\text{erg}}{\text{mol} \times K} = 0,082 \frac{\text{atm} \times L}{\text{mol} \times K}$$

$$R = 62,3 \frac{\text{mmHg} \times L}{\text{mol} \times K} = 1,98 \frac{\text{cal}}{\text{mol} \times K}$$

## Capítulo 2: Estática dos Fluidos

## 2.1 – Conceito de pressão

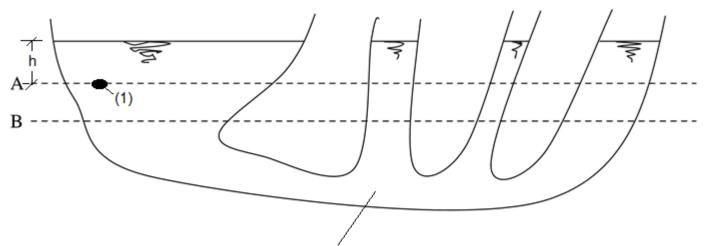
Considerando uma pressão média, temos:

$$p = \frac{|F_N|}{A} \Rightarrow [p] = \frac{F}{L^2} : [p]_{SI} = \frac{N}{m} = Pa(Pascal)$$

2.2 – Conceito de escala efetiva ou relativa.

É aquela que adota como zero a pressão atmosférica local ( $p_{atm\_local}$ ), portanto nesta escala podemos ter pressões positivas (maiores que a  $p_{atm}$ ), pressões nulas (iguais a  $p_{atm}$ ) e pressões negativas (menores que a  $p_{atm}$ ), sendo estas também denominadas de depressões ou vácuos técnicos

## 2.3 – Pressão em um ponto fluido na escala efetiva



fluido contínuo (ponto tem dA), em repouso e incompressível ( $\gamma$  e  $\rho$  são constantes)

$$p_1 = \gamma \times h$$

onde h é definida como carga de pressão:

$$h = \frac{p}{\gamma}$$

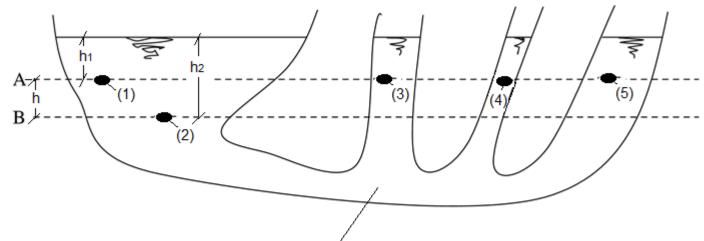
Observação: a unidade de carga de pressão será sempre uma unidade de comprimento seguida do nome do fluido considerado, exemplos: mca (metro de coluna d'água) e mmHg (milímetro de mercúrio)

#### 2.4 – Teorema de Stevin

"A diferença de pressão entre dois pontos fluidos pertencentes a um fluido incompressível, continuo e em repouso é igual ao produto do seu peso específico pela diferença de cota entre os pontos"

$$p_2 - p_1 = \gamma \times (h_2 - h_1) = \gamma \times h$$

Capítulo 2: Estática dos Fluidos (cont.)



fluido contínuo (ponto tem dA), em repouso e incompressível ( $\gamma$  e  $\rho$  são constantes)

$$p_2 - p_1 = p_2 - p_3 = p_2 - p_4 = p_2 - p_5 = \gamma \times h$$

## **Conclusões:**

- 1. as pressões dos pontos de um plano horizontal traçado em um meio fluido são iguais;
- 2. a diferença de pressão entre dois pontos fluidos não depende da distância entre eles e sim da diferença de cotas;
- 3. a pressão em um ponto fluido não depende do formato do recipiente, desde que ele não seja capilar.

## 2.5 – Relações entre unidades de pressão

$$1atm = 760mmHg = 10330 \frac{kgf}{m^2} = 1,033 \frac{kgf}{cm^2} = 10,33mca$$
$$= 101234 \frac{N}{m^2} \cong 10^5 \frac{N}{m^2} = 10^5 Pa = 1bar = 14,7 \frac{lbf}{pol^2}$$
$$= 14,7psi$$

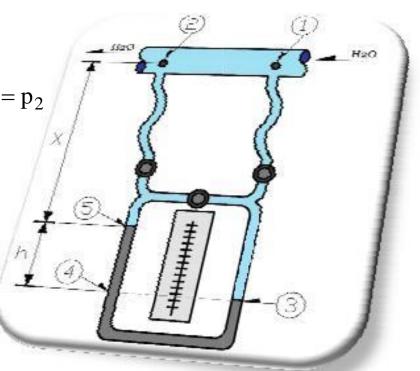
$$1\frac{\text{kgf}}{\text{m}^2} = 10^{-4} \frac{\text{kgf}}{\text{cm}^2} = 9.8 \frac{\text{N}}{\text{m}^2} = 9.8 \text{Pa}$$

## 2.6 – Equação manométrica

Adotando - se como referência o ponto (1):

$$p_1 + x \times \gamma_{H_2O} + h \times \gamma_{H_2O} - h \times \gamma_{Hg} - x \times \gamma_{H_2O} = p_2$$

$$p_1 - p_2 = h \times \left( \gamma_{Hg} - \gamma_{H_2O} \right)$$

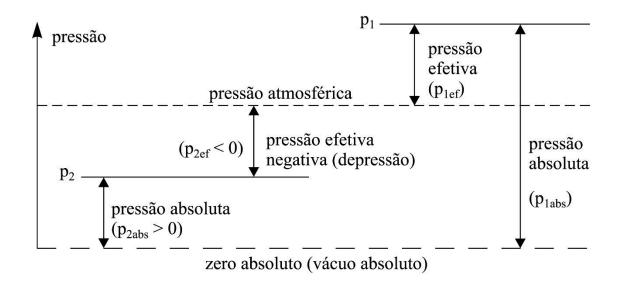


2.7 – Escala absoluta de pressão – é aquela que adota como zero o vácuo absoluto, portanto nesta escala só temos pressões positivas teoricamente poderíamos ter a pressão nula que corresponderia ao vácuo absoluto.

## Observação:

Para distinguir as duas escalas de pressão (absoluta ou efetiva) convencionamos que ao trabalhar na escala absoluta colocaremos o símbolo "abs", sendo a única exceção a pressão atmosférica, já que esta na escala efetiva valerá sempre zero, portanto o seu valor diferente de zero já indica que está sendo considerada na escala absoluta.

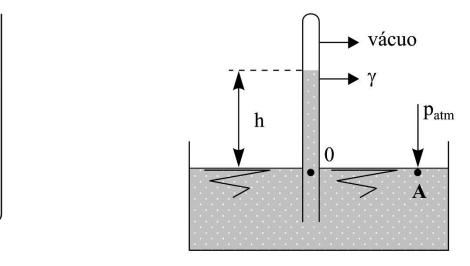
## 2.8 – Diagrama comparativo entre escalas



$$p_{abs} = p + p_{atm_{local}}$$

Capítulo 2: Estática dos Fluidos (cont.)

#### 2.9 – Barômetro



É um aparelho que trabalha na escala absoluta e que foi projetado para a determinação da pressão atmosférica local que também é denominada de pressão barométrica.

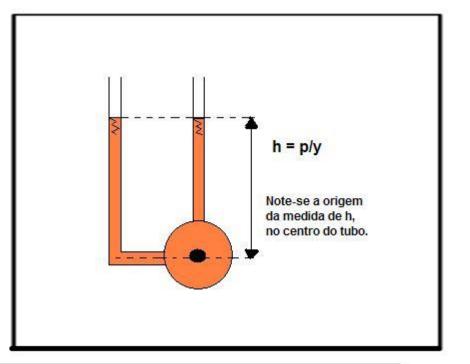
$$p_A = p_0$$

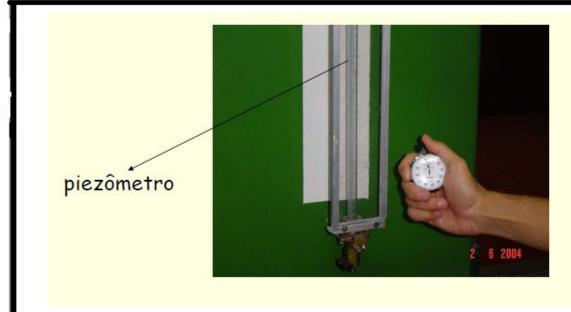
$$p_{atm_{local}} = \gamma h$$



## PIEZÔMETRO LIMITAÇÕES

Não mede pressões negativas (não se forma a coluna de líquido)





É impraticável
para medida de
pressões
elevadas (a altura
da coluna será
muito alta)
Não mede
pressão de gases
(o gás escapa,
não formando a
coluna)

Pressão manométrica é a pressão medida com relação à pressão da atmosfera. A diferença entre pressão manométrica e pressão absoluta é a pressão atmosférica. A pressão manométrica também é chamada de pressão efetiva que é aquela que adota como zero a pressão atmosférica local (pressão barométrica).

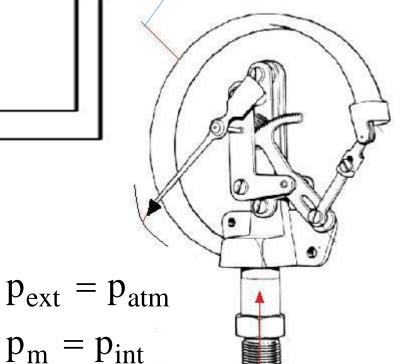
2.11 Manômetro metálico tipo Bourdon

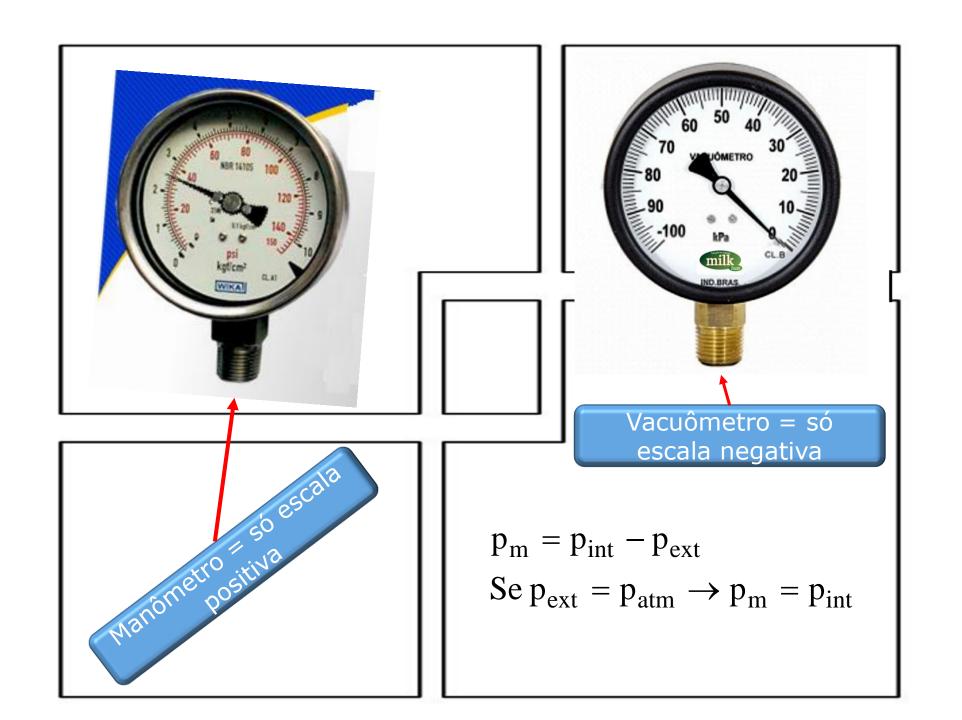
Por ser mais barato, pois o sensor é mais simples, geralmente se mede a pressão manométrica.



$$p_{\rm m} = p_{\rm int} - p_{\rm ext}$$

Mede a pressão manométrica, que é a pressão interna menos a externa.



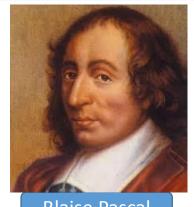






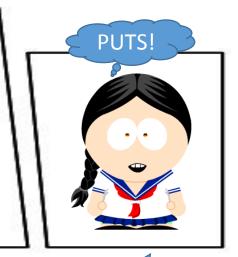
Manovacuômetro = apresenta a escala negativa e a escala positiva

$$p_{m} = p_{int} - p_{ext}$$
  
Se  $p_{ext} = p_{atm} \rightarrow p_{m} = p_{int}$ 



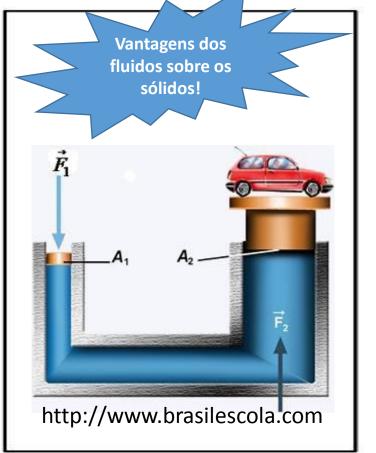
**Blaise Pascal** 

Entre os dezoito e dezenove anos inventou a primeira máquina de calcular. Aos vinte anos aplicou seu talento à física, pois se interessou pelo trabalho de Torricelli sobre pressão atmosférica, deixando como resultado o Princípio de Pascal sobre a lei das pressões num líquido, que publicou em 1653 no seu Tratado do equilíbrio dos líquidos.

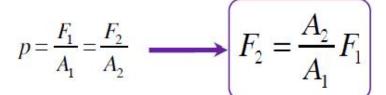


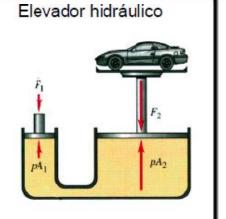
2.12 Lei de Pascal (1623-1662)Ao se aplicar a pressão em um ponto fluido ela se transmite integralmente aos demais pontos.

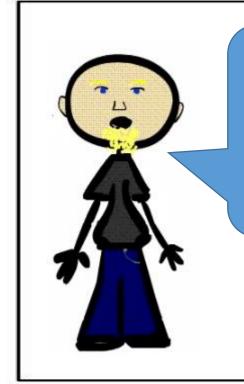




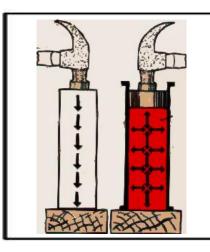








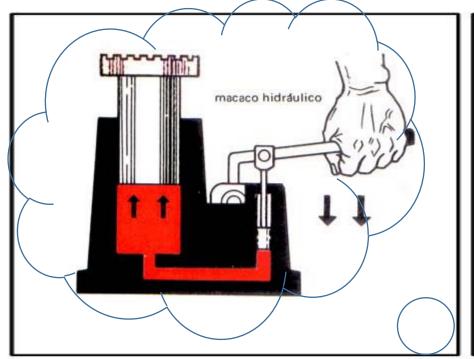
Existem
muitas
vantagens de
se trabalhar
com fluido
em relação
aos sólidos!

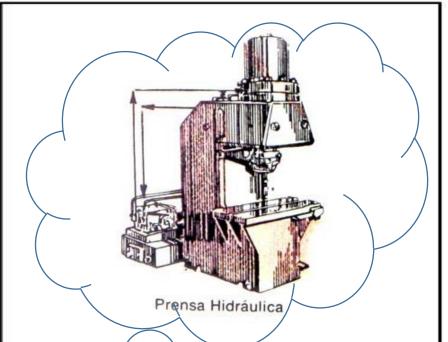


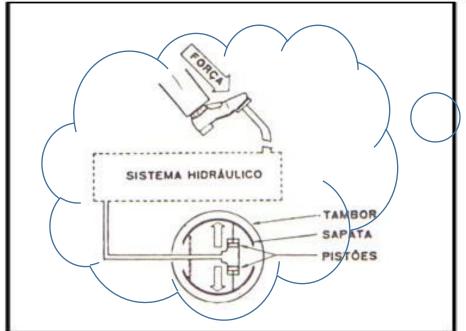
Para os sólidos a propagação da força é na direção da sua aplicação e só se consegue mudá-la através de engrenagens.

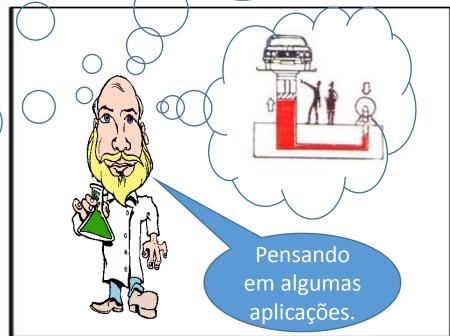
Já nos fluidos ela se propaga espontaneamente em todas as direções

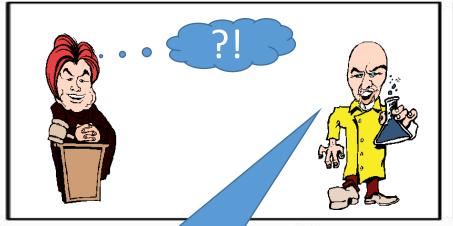






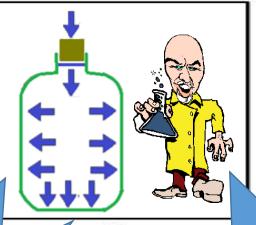








1. Suponha uma garrafa cheia de líquido , o qual é praticamente incompressível

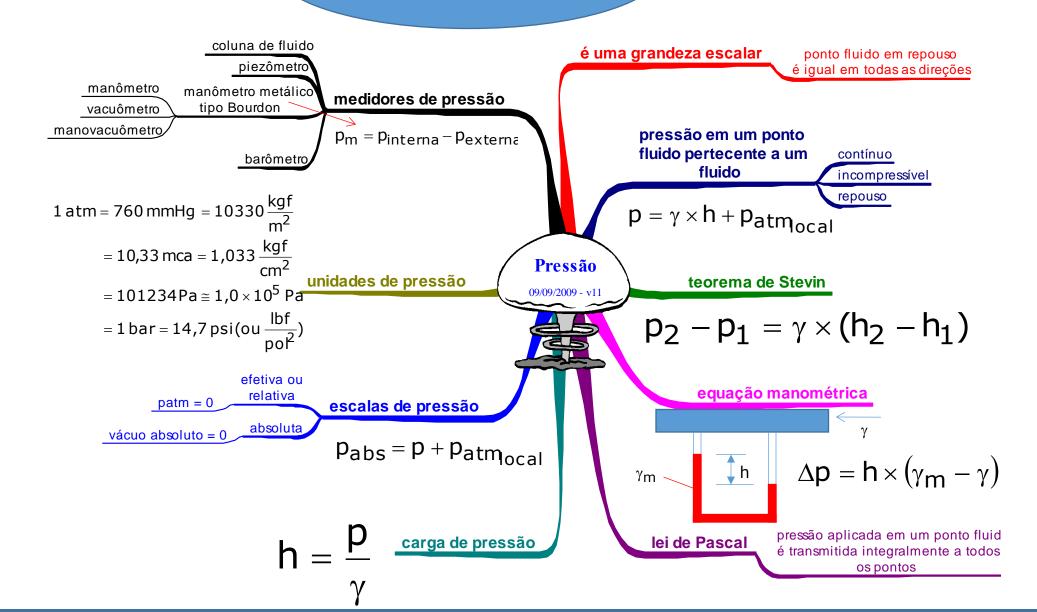


2. Se aplicarmos uma força de 100 N numa rolha de 1 cm² de área.

4. Se o fundo tiver uma área de 20 cm², existirá no mesmo uma força de 2000N.

3. O resultado será uma pressão de 100 N/cm² agindo em todos os seus pontos.

## Sintetizando o capítulo 2: estática dos fluidos

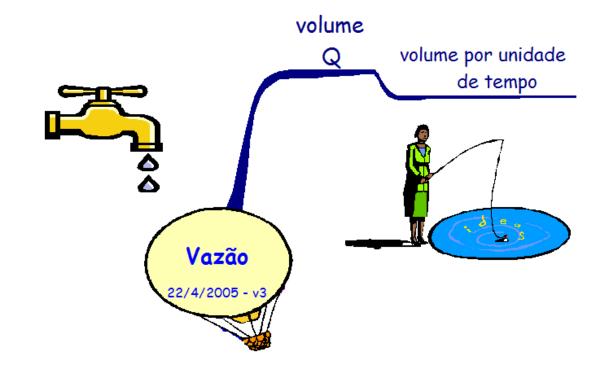


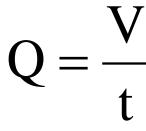
## Capítulo 3: Cinemática dos fluidos

3.1 – Escoamento em regime permanente

O tempo não é uma váriavel do que estudamos.

3.2 – Conceito de vazão ou vazão volumétrica





## Capítulo 3: Cinemática dos fluidos (cont.)

#### 3.3 – Conceito de velocidade média

Para efeito de dimensionamento das tubulações é fundamental que se recorra a outra expressão para especificação da vazão:

$$Q = v \times A$$

onde:

v = velocidade média do escoamento

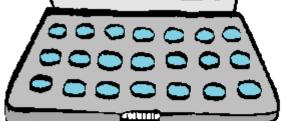
A = área da seção formada pelo fluido





forma direta





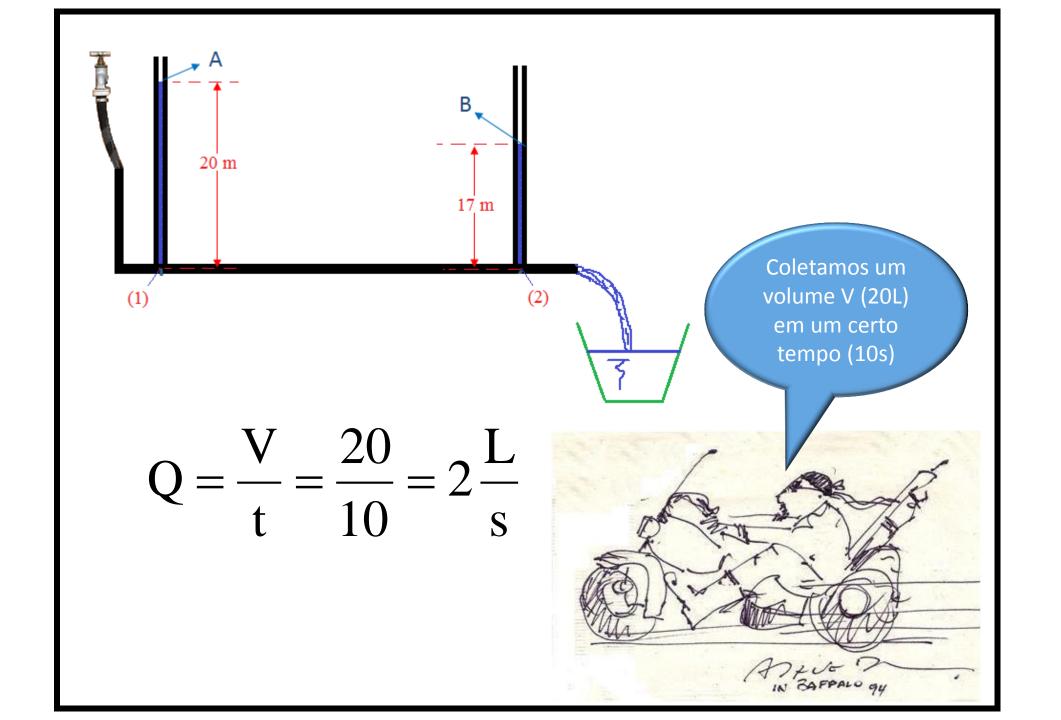


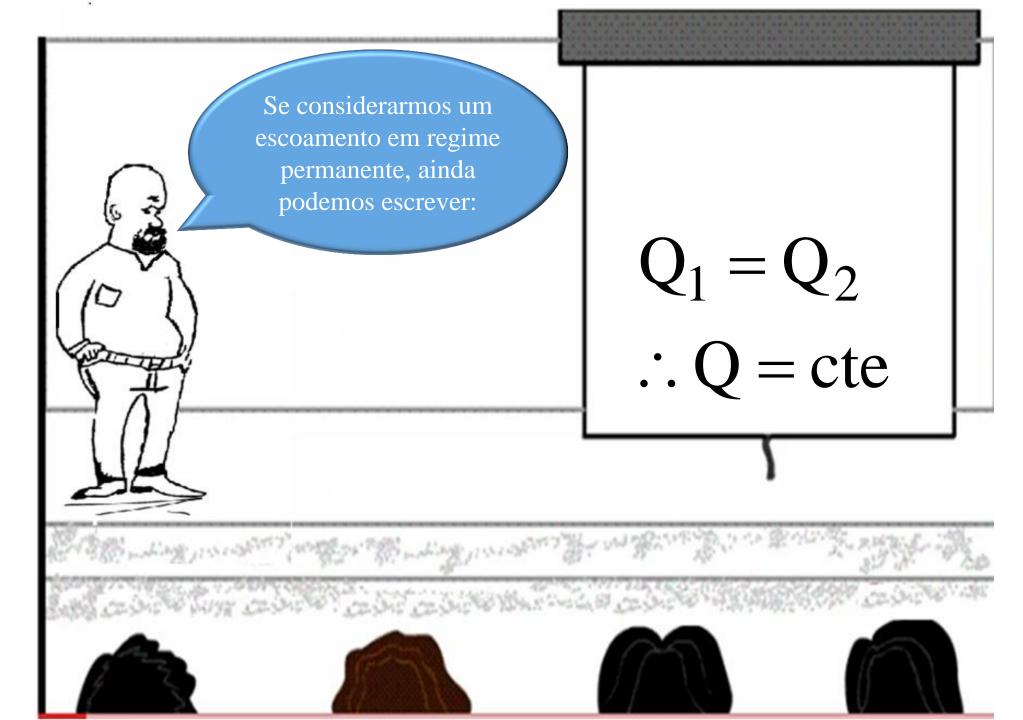
tubo venturi

forma indireta









# Capítulo 4: Equação da energia para um escoamento incompressível e em regime permanente

## 4.1 – Introdução

Neste capítulo efetuamos um balanço de cargas mecânicas (carga igual a energia por unidade de peso do fluido) entre duas seções do escoamento.

- 4.2 Tipos de cargas observadas na seção do escoamento.
  - 4.2.1 Carga potencial de posição

$$z = \frac{mgz}{mg} \Rightarrow [z] = [L]$$

4.2.2 – Carga de pressão

$$\frac{p}{\gamma} = \frac{p \times G}{G} \Rightarrow \left[\frac{p}{\gamma}\right] = [L]$$

Capítulo 4: Equação da energia para um escoamento incompressível e em regime permanente (cont.)

4.2.3 – Carga cinética

$$\frac{\mathbf{v}^2}{2\mathbf{g}} = \frac{\frac{1}{2} \, \mathbf{m} \mathbf{v}^2}{\mathbf{m} \mathbf{g}} \Rightarrow \left[ \frac{\mathbf{v}^2}{2\mathbf{g}} \right] = [\mathbf{L}]$$

4.3 – Carga mecânica total em uma seção do escoamento incompressível e em regime permanente

$$H = z + \frac{p}{\gamma} + \frac{v^2}{2g}$$

Capítulo 4: Equação da energia para um escoamento incompressível e em regime permanente (cont.)

## 4.4 – Equação de Bernoulli

## **Hipóteses**:

- 1. fluido ideal ( $\mu = 0$ );
- 2. trecho sem máquina hidráulica;
- 3. escoamento sem troca de calor;
- 4. escoamento em regime permanente;
- 5. escoamento incompressível;
- 6.propriedades uniformes na seção.

$$H_1 = H_2$$

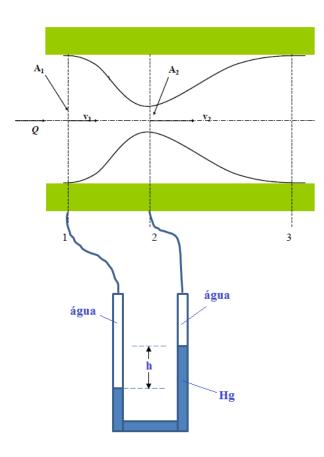
$$z_1 + \frac{p_1}{\gamma} + \frac{v_1^2}{2g} = z_2 + \frac{p_2}{\gamma} + \frac{v_2^2}{2g}$$

Capítulo 4: Equação da energia para um escoamento incompressível e em regime permanente (cont.)

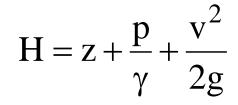
4.5 – Aplicação da equação de Bernoulli, equação da continuidade e equação manométrica no medidor de vazão tipo Venturi

$$v_{te\'{o}rica} = v_2 = \sqrt{\frac{2gh\left(\frac{\gamma_{Hg} - \gamma_{H2O}}{\gamma_{H2O}}\right)}{1 - \left(\frac{D_2}{D_1}\right)^4}}$$

 $Q_{te\'{o}rica} = v_{te\'{o}rica} \times A_2$ 



Vamos agora procurar determiner a carga total em cada uma das seções fixada na mangueira que tem um diâmetro interno igual a 50 mm

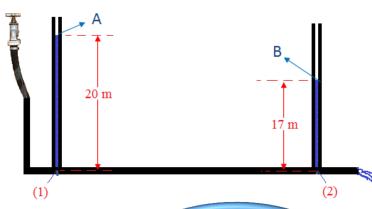




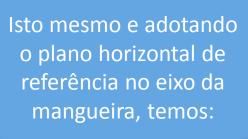
$$Q = 2\frac{L}{s} = 2 \times 10^{-3} \frac{m^{3}}{s} = v \times A$$
$$A = \frac{\pi \times D^{2}}{4} = \frac{\pi \times 0.05^{2}}{4}$$

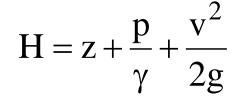
$$A = \frac{\pi \times D^2}{4} = \frac{\pi \times 0.05^2}{4}$$

$$v = \frac{4 \times 2 \times 10^{-3}}{\pi \times 0.05^2} \cong 1.02 \frac{m}{s} = v_1 = v_2$$



As velocidades são iguais porque a Q é constante! · 中国の大学、大学、大学、大学、大学、大学

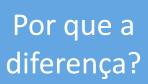


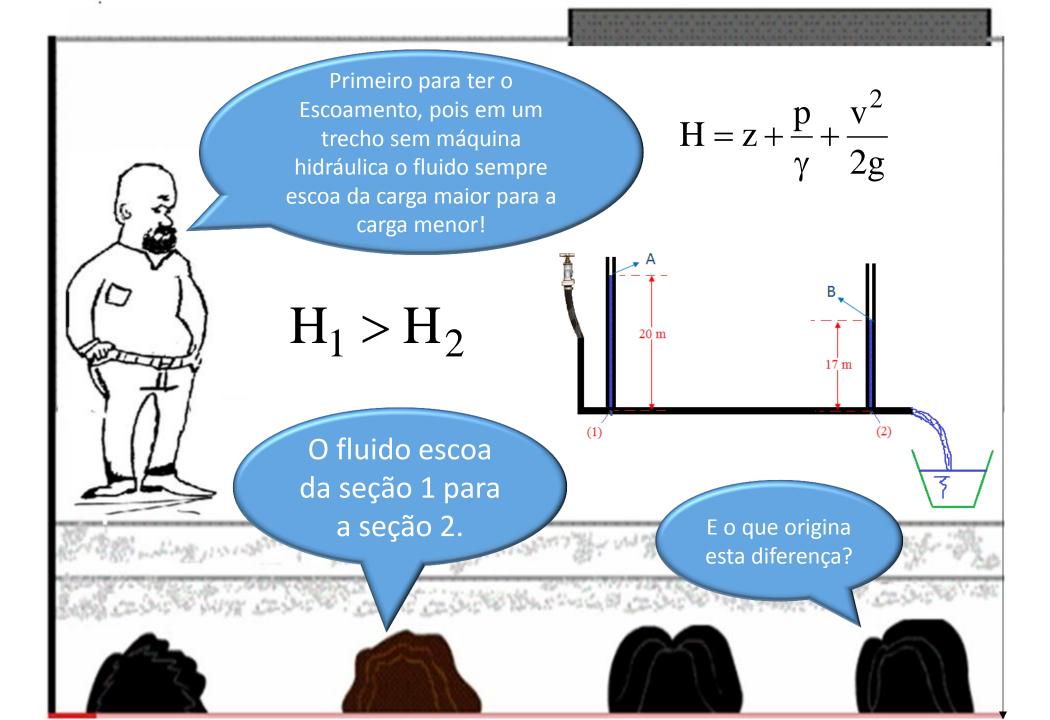


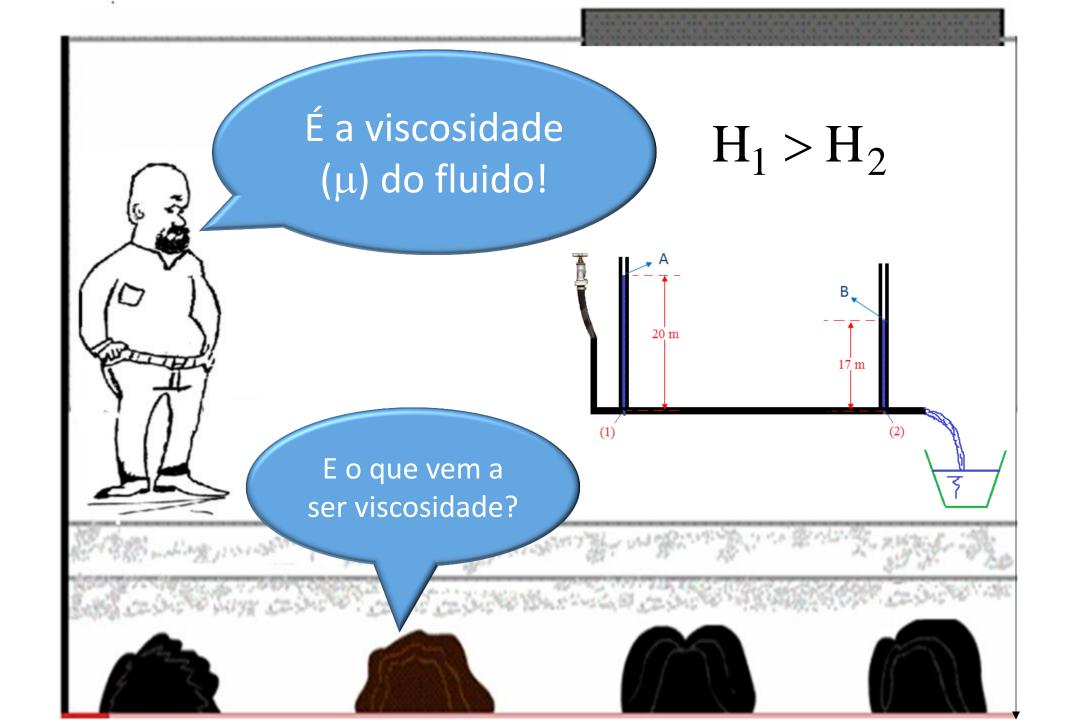


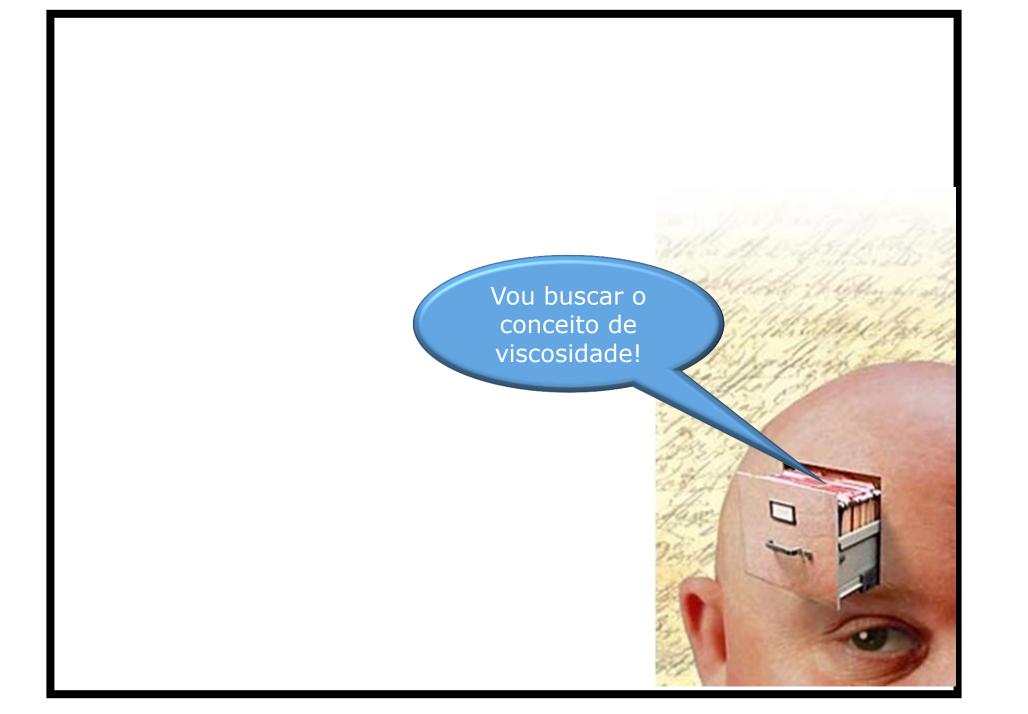
$$H_1 = 0 + 20 + \frac{1,02^2}{2 \times 9,8} \cong 20,1m$$
 $H_2 = 0 + 17 + \frac{1,02^2}{2 \times 9,8} \cong 17,1m$ 

$$H_2 = 0 + 17 + \frac{1,02^2}{2 \times 9.8} \cong 17,1m$$

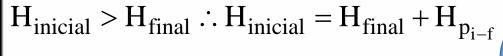












 $H_{p_{i-f}}$  = perda de carga

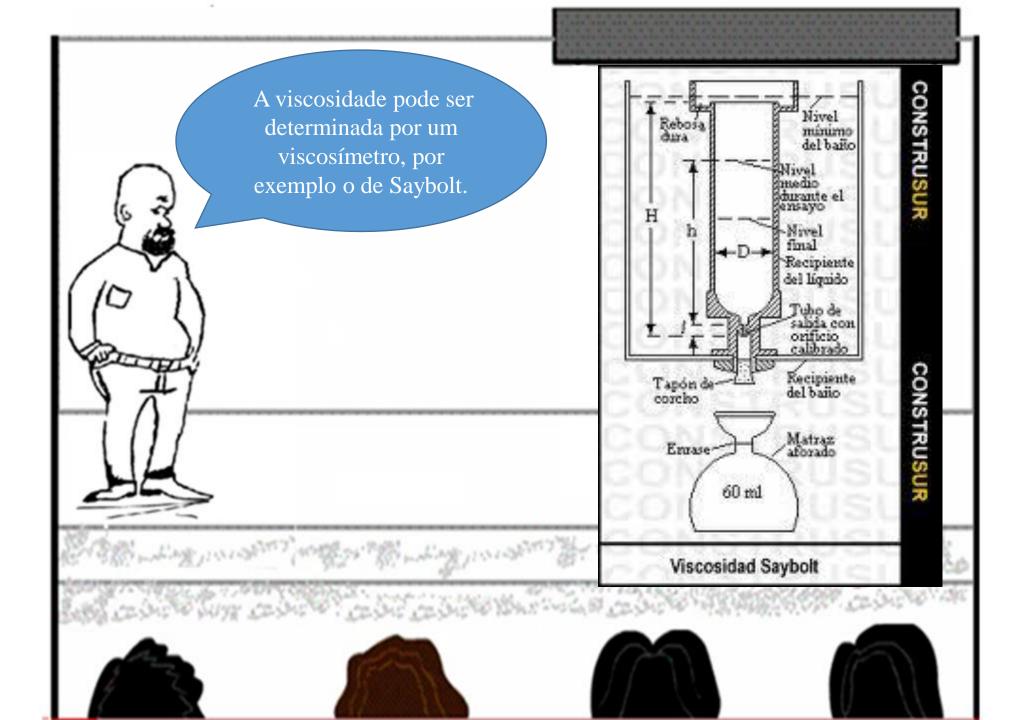
Exatamente!

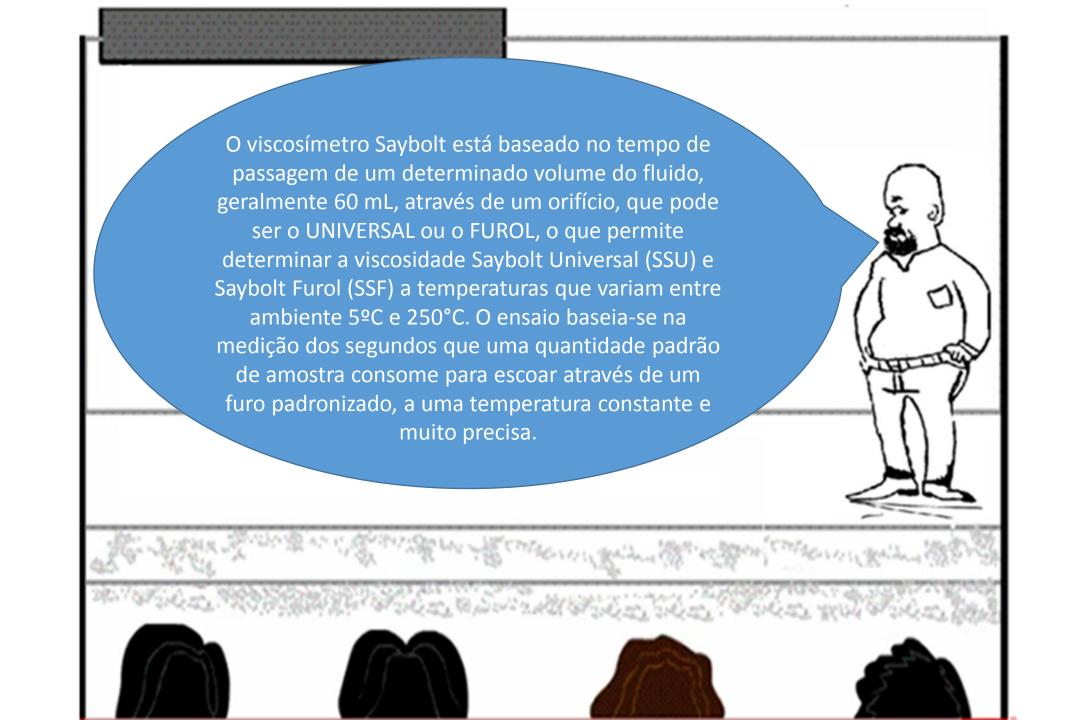
A viscosidade é também denominada de viscosidade dinâmica e em nosso curso será representada pela letra  $\mu$ , tendo sua equação dimensional representada por:

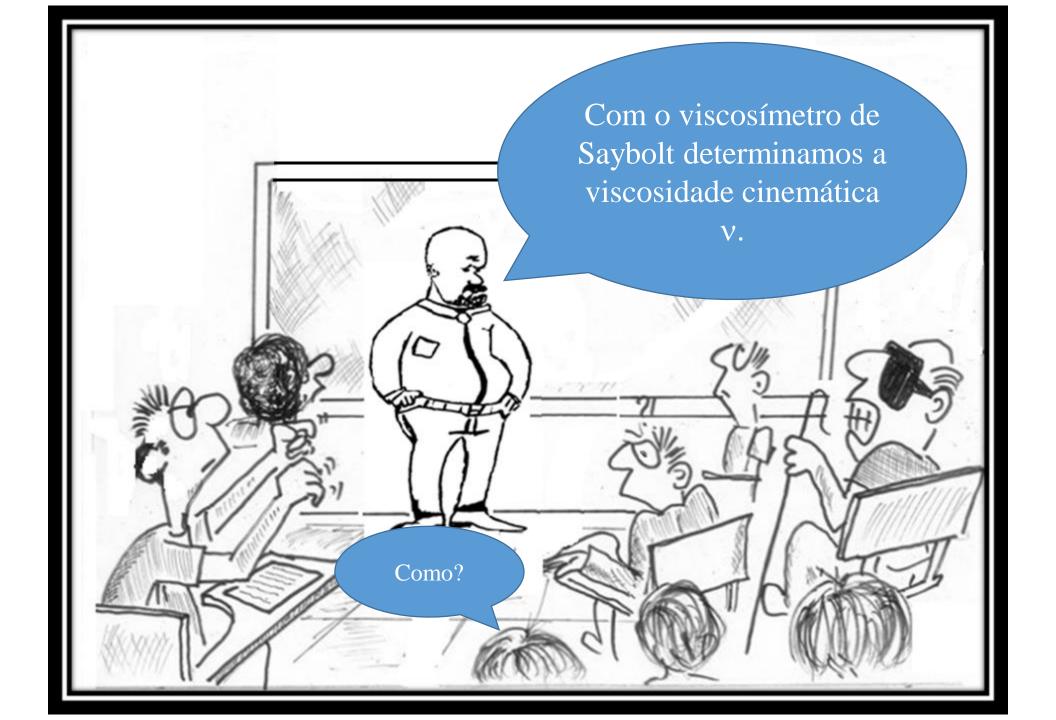
$$\left[\mu\right] = \frac{F \times T}{L^2}$$

$$\left[\mu\right]_{SI} = \frac{N \times s}{m^2} = Pa \times s$$

Como determinamos a viscosidade?







$$\left[v\right] = \frac{L^2}{T} : \left[v\right]_{SI} = \frac{m^2}{s}$$

Por exemplo:

$$v = A \times t - \frac{B}{t}$$

t = tempo cronometrado

A e B = par6ametros que dependem do viscosímetro

Beleza, mas tendo a viscosidade cinemática, como determinamos a viscosidade dinâmica?



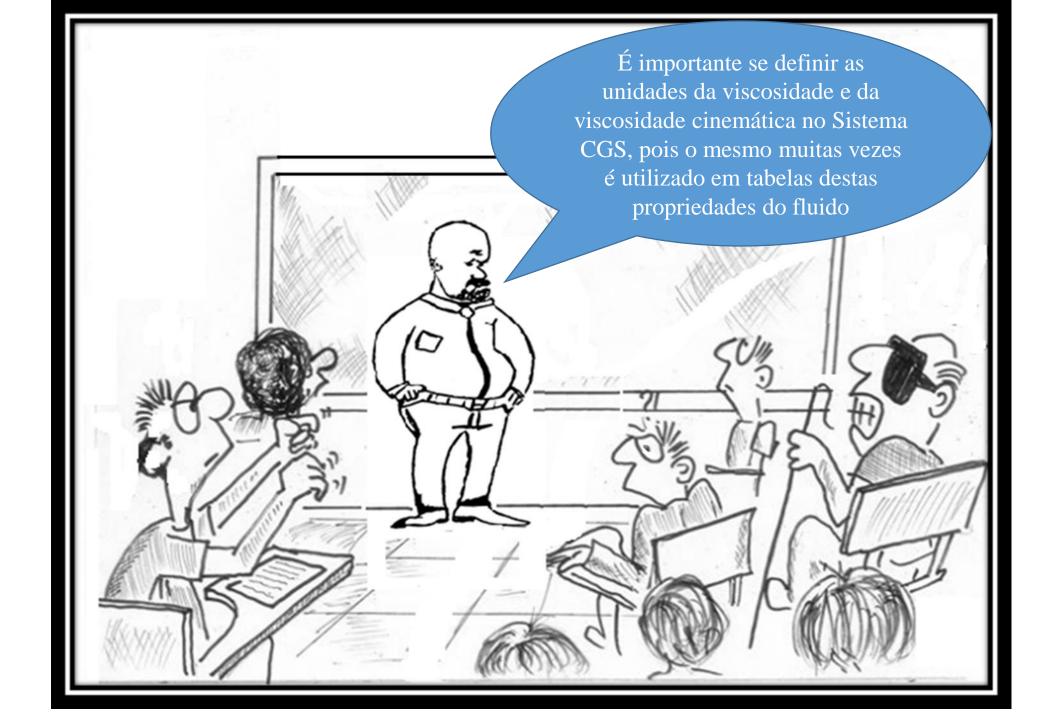


$$\nu = \frac{\mu}{\rho}$$

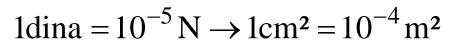
$$\rho = massa \ específica = \frac{massa}{volume} = \frac{m}{V}$$

E se a massa específica permanecer constante ao longo do escoamento o mesmo é considerado incompressível!

É isso aí!



$$[\mu] = \frac{F \times T}{L^2}$$
 :  $[\mu]_{CGS} = \frac{\text{dina} \times s}{\text{cm}^2} = \text{poise} = 100\text{centipoise}$ 

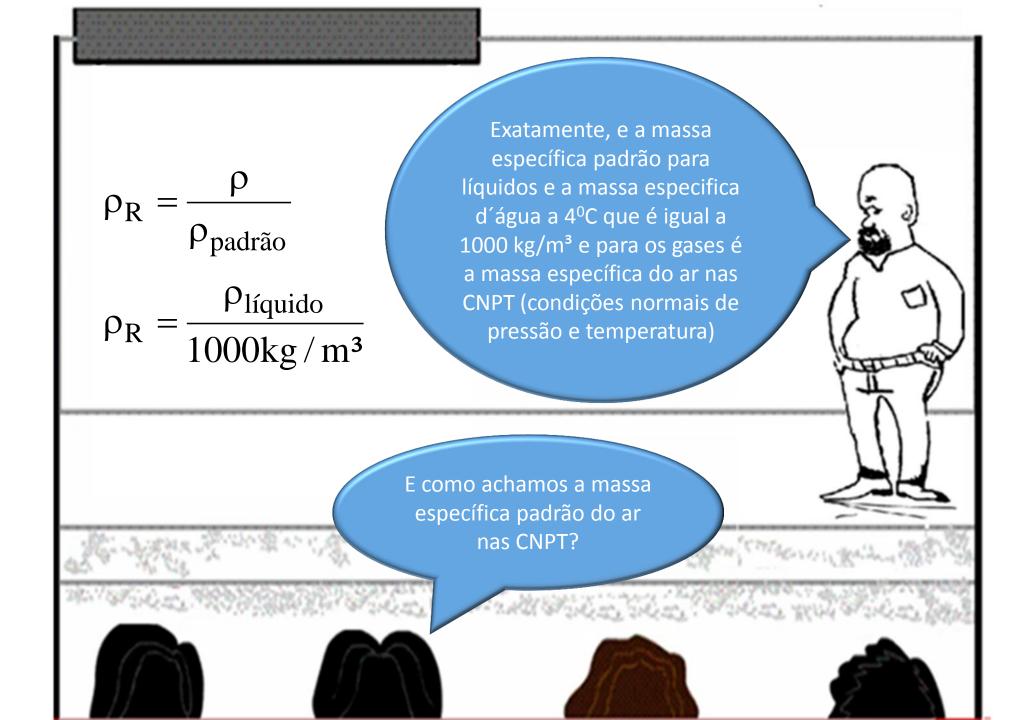


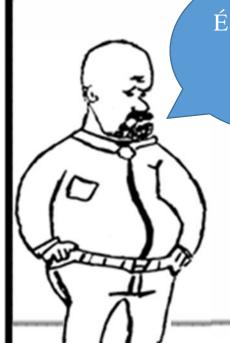
$$\therefore 1poise = 1 \frac{dina \times s}{cm^2} = 1 \frac{10^{-5} \text{ N} \times s}{10^{-4} \text{ m}^2} = 10^{-1} \frac{\text{N} \times \text{s}}{\text{m}^2} = 10^{-1} \text{Pa} \times \text{s}$$

$$[v] = \frac{L^2}{T} : [v]_{CGS} = \frac{cm^2}{s} = stoke = St$$

$$1St = 100centistokes = 100cSt : 1St = 10^{-4} \frac{m^2}{s}$$







É originada da equação de Clepeyron:

$$pV = nRT \Rightarrow pV = \frac{m}{M}RT$$

$$p \times \frac{V}{m} = \frac{R}{M} \times T$$

$$\frac{p}{\rho} = R_{gás} \times T \Rightarrow R_{ar} = 287 \frac{m^2}{s^2 \times K}$$
$$[p] = Pa = \frac{N}{m^2}; [T] = K : [\rho] = \frac{kg}{m^3}$$

$$[p]$$
 = Pa =  $\frac{N}{m^2}$ ;  $[T]$  = K ::  $[\rho]$  =  $\frac{kg}{m^3}$ 

E se a massa específica permanecer constante ao longo do escoamento o mesmo é considerado incompressível! The transfer to the way of the transfer

É isso aí!