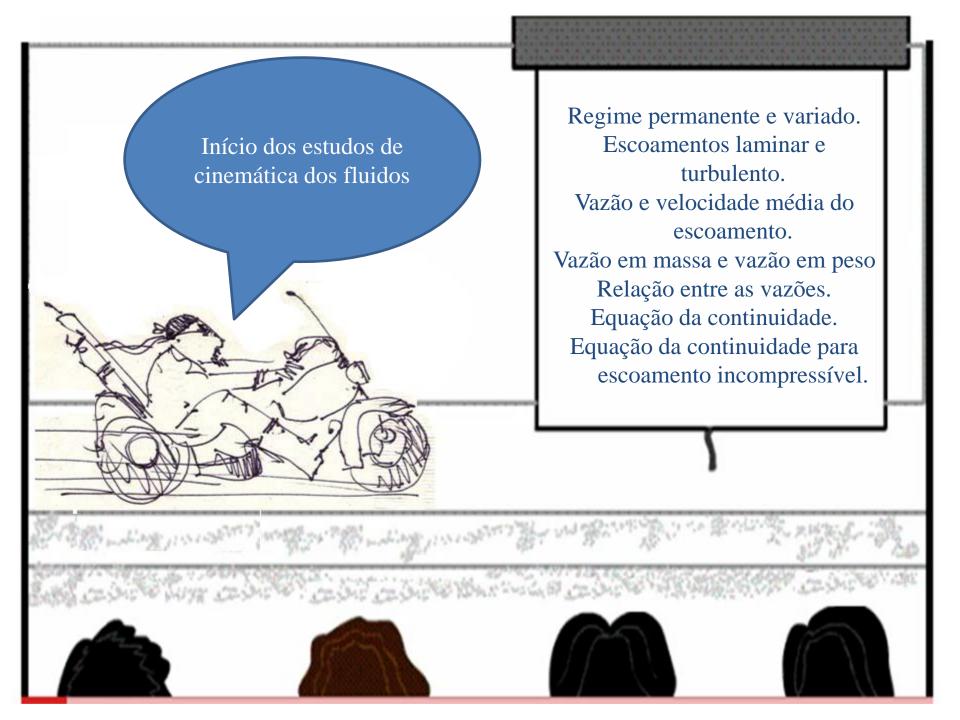
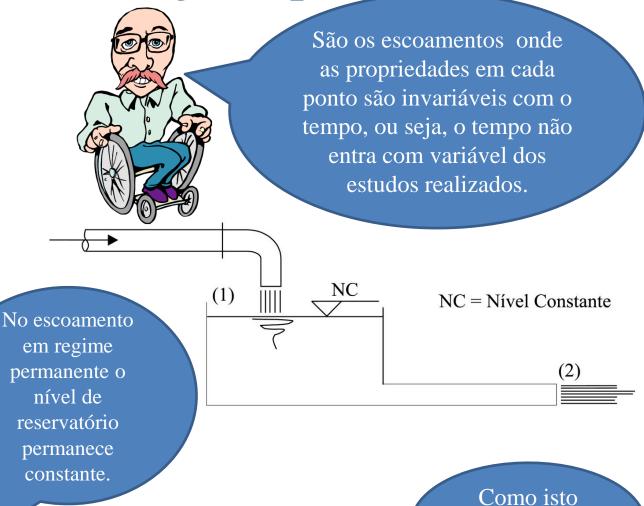
Décima segunda aula de FT

Raimundo (Alemão) Ferreira Ignácio



Regime permanente

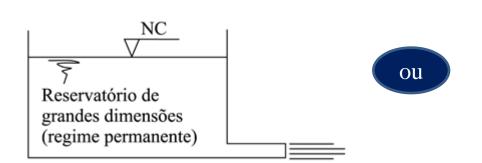




pode ser possível?



O nível do reservatório permanece constante quando:

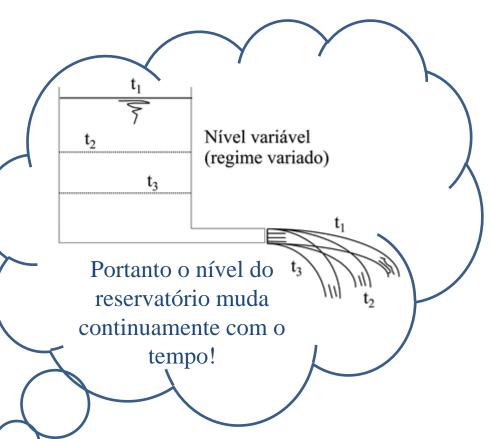




A quantidade de fluido que entra é igual a quantidade de fluido que saí!

Regime variado

O tempo é uma variável do fenômeno estudado, portanto as propriedades em um ponto do escoamento mudam com o tempo.

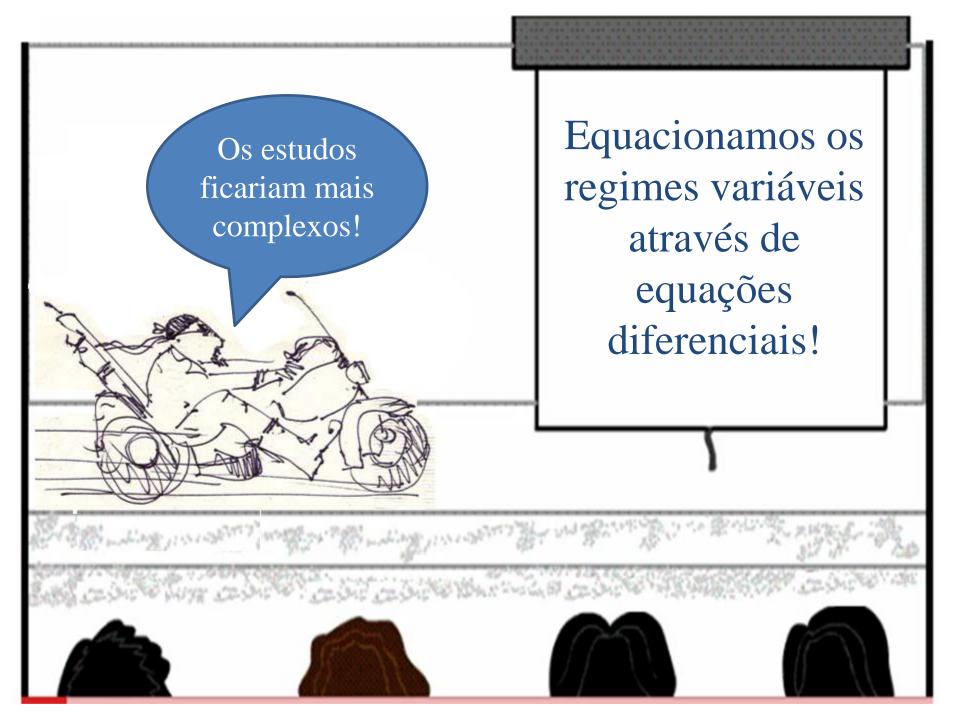


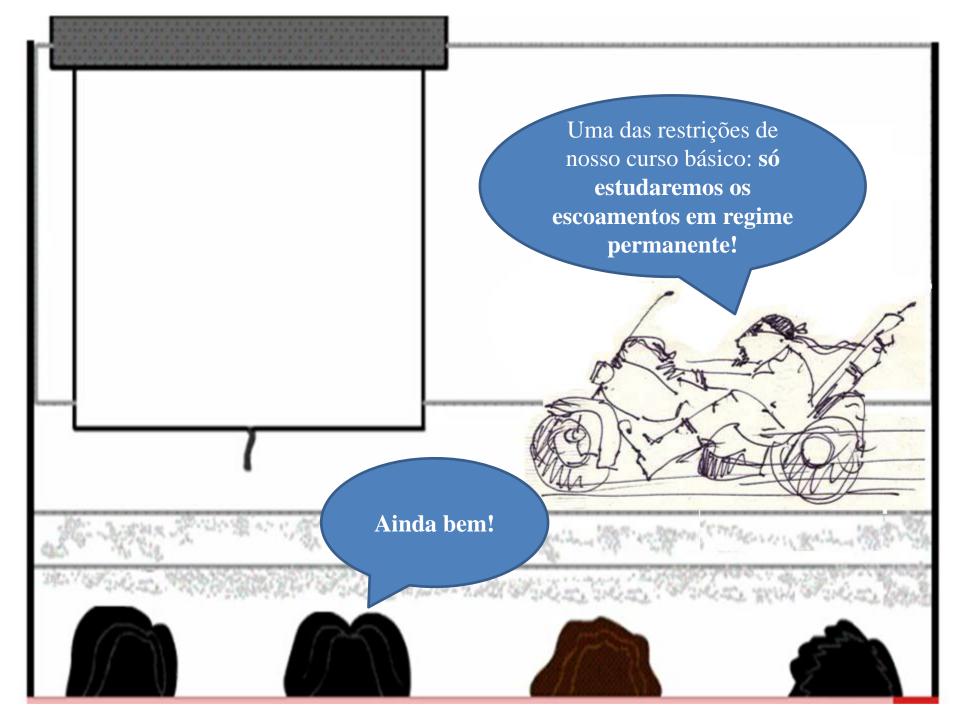




Como equacionamos os estudos neste caso?

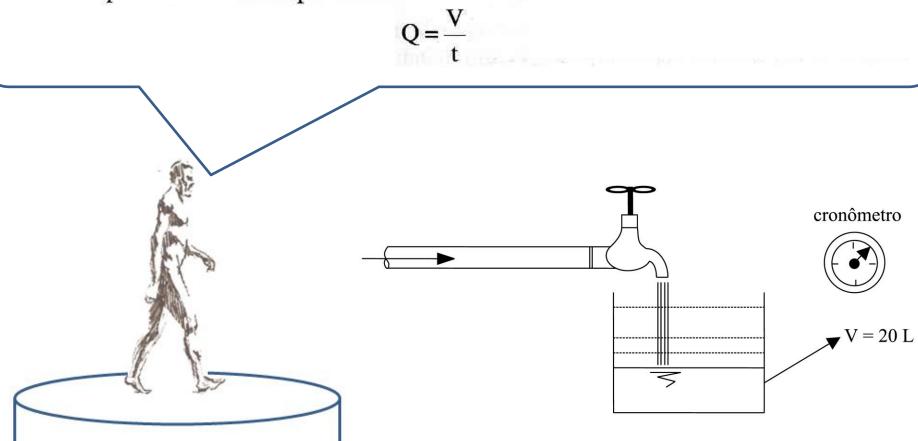


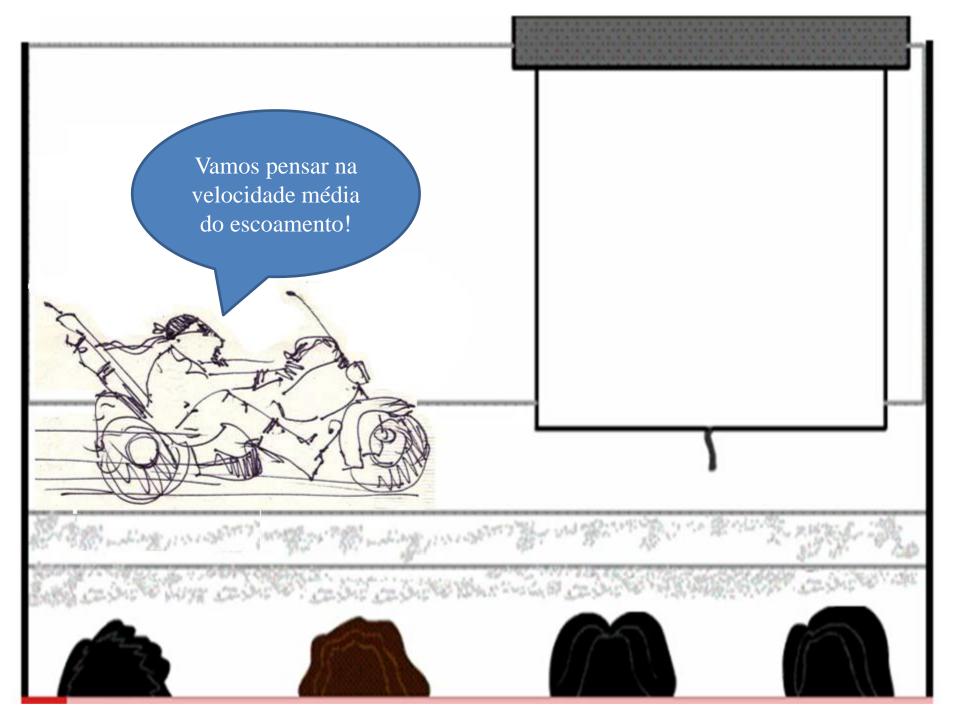




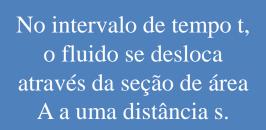
Vazão

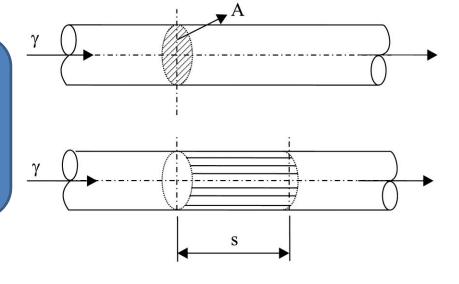
Define-se vazão em volume Q como o volume de fluido que atravessa uma certa seção do escoamento por unidade de tempo.

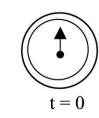


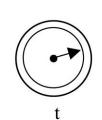


Relação entre a vazão e a velocidade do fluido

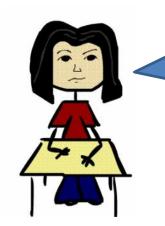












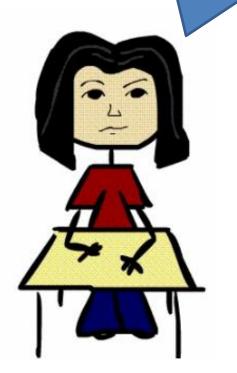
Qual o volume de fluido que atravessa a seção de área A no tempo t considerado?

Será:

$$V = s \times A$$

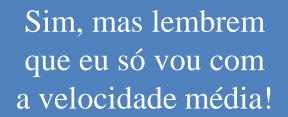


E se considerarmos por unidade de tempo?





$$\frac{\mathbf{V}}{\mathbf{t}} = \mathbf{Q} = \frac{\mathbf{s} \times \mathbf{A}}{\mathbf{t}} = \mathbf{v} \times \mathbf{A}$$

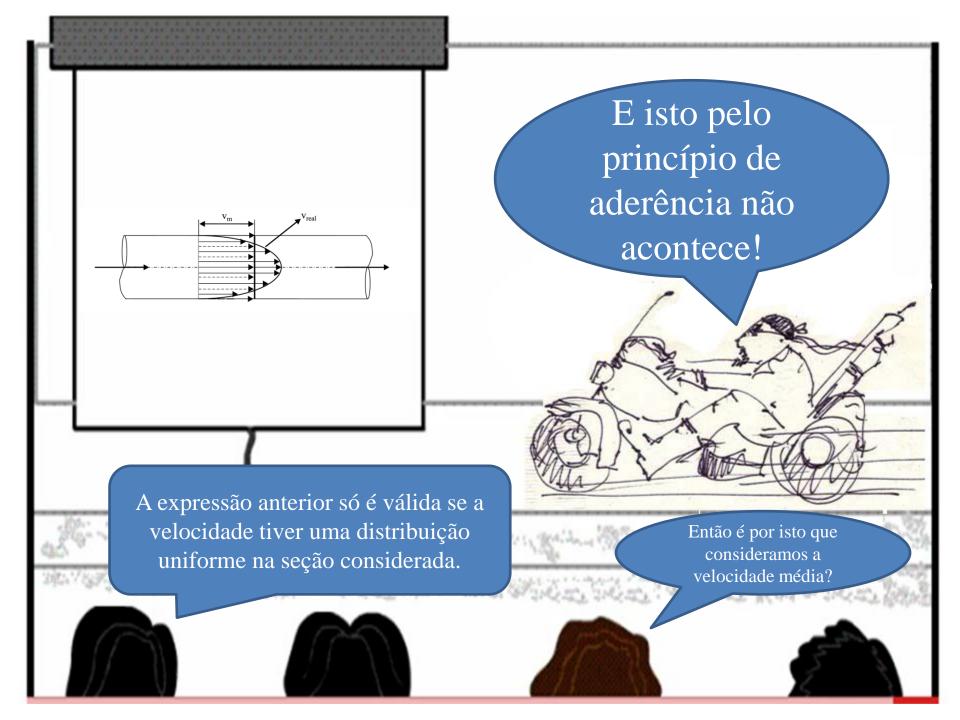


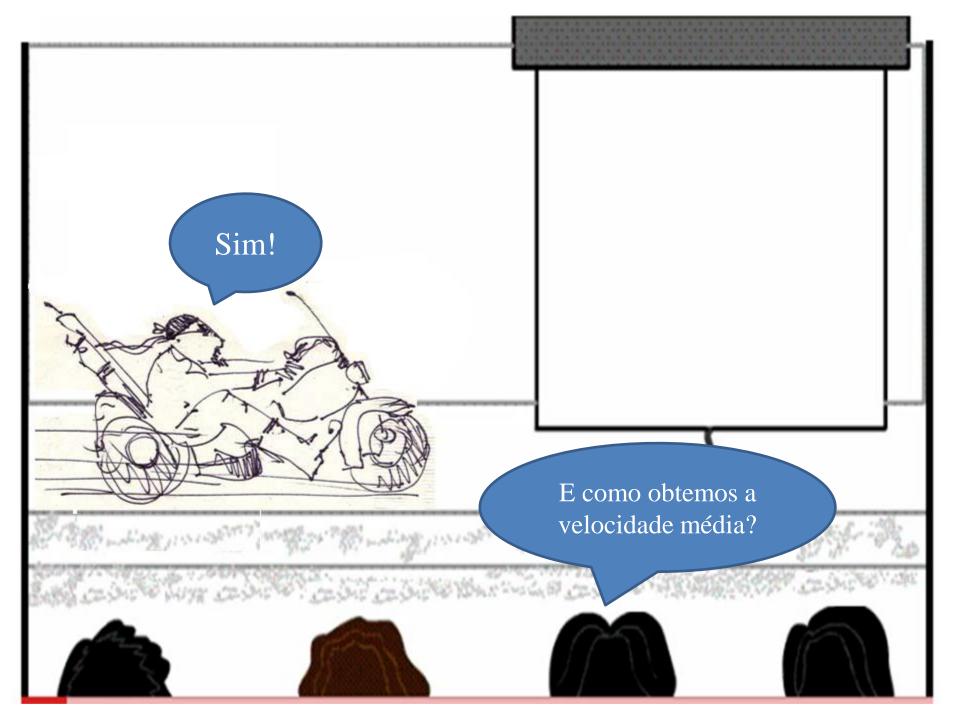


$$Q = v \times A$$

Importante para o dimensionamento das tubulações!

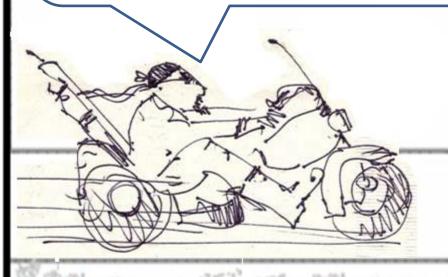
É aí que surge : o Alemão que váI

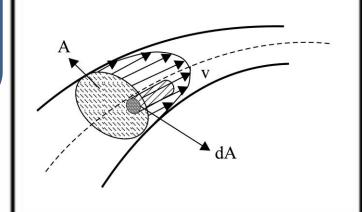


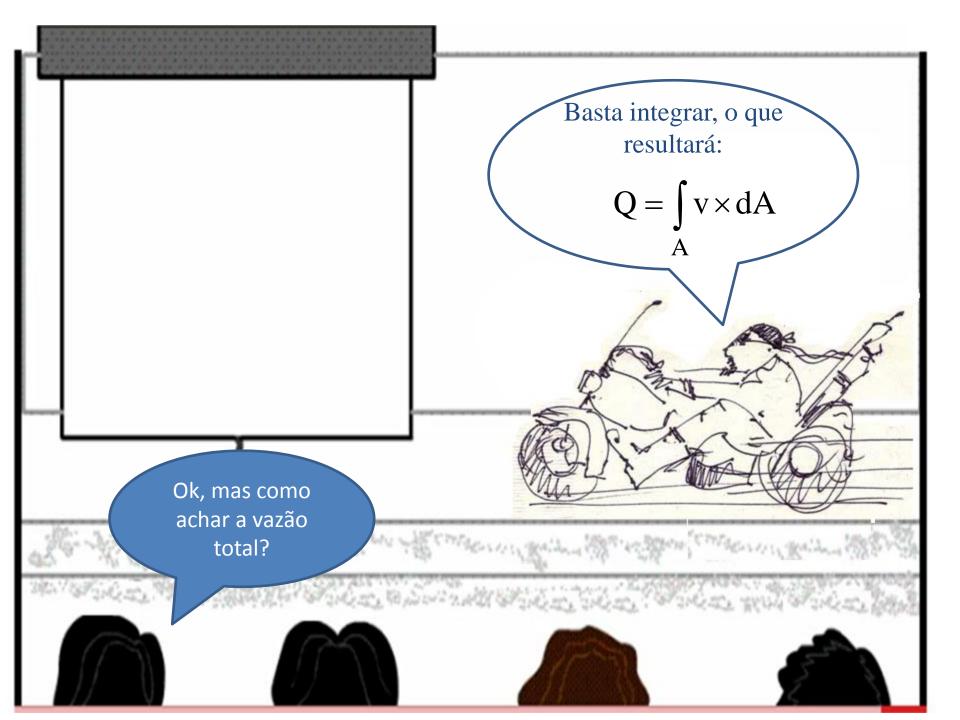


Considera-se um dA onde se tem uma única velocidade o que possibilita escrever:

$$dQ = v \times dA$$







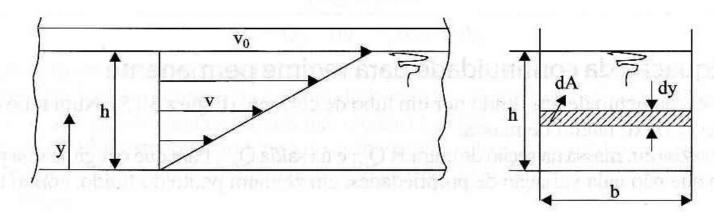
Sim, portanto: $Q = v_{m\text{\'e}dia} \times A = \int_{A} v \times dA$

$$\therefore v_{\text{m\'edia}} = \frac{1}{A} \times \int_{A} v \times dA$$

O cálculo da vazão tem que ser o mesmo nas duas expressões?

Exemplo:

Determinar a velocidade média correspondente ao diagrama de velocidades a seguir. Supor que não haja variação da velocidade segundo a direção normal ao plano da figura (escoamento bidimensional).



Sendo o diagrama linear, tem-se $v = C_1 y + C_2$, com C_1 e C_2 a serem determinados pelas condições de contorno.

Para y = 0

v = 0

logo: $C_2 = 0$

Para y = h

 $\mathbf{v} = \mathbf{v}_0$

logo: $v_0 = C_1 h$ e $C_1 = \frac{v_0}{h}$

ou, finalmente,

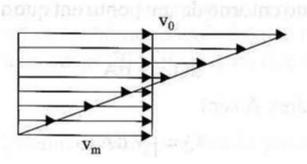
$$v = v_0 \frac{y}{h}$$

A velocidade média será dada por:

$$v_{m} \frac{1}{A} \int_{A} v \, dA = \frac{1}{bh} \int_{0}^{h} v_{0} \frac{y}{h} b dy = \frac{v_{0}}{h^{2}} \frac{y^{2}}{2} \Big|_{0}^{h}$$

$$v_{m} = \frac{v_{0}}{2}$$

No diagrama a seguir está representado o resultado.



Vamos agora pensar em vazão em massa e vazão em peso



 $Q_m \rightarrow vazão em massa$

$$Q_{m} = \frac{massa}{tempo} = \frac{m}{t}$$

 $Q_G \rightarrow vazão em peso$

$$Q_{\rm m} = \frac{\rm peso}{\rm tempo} = \frac{\rm G}{\rm t}$$

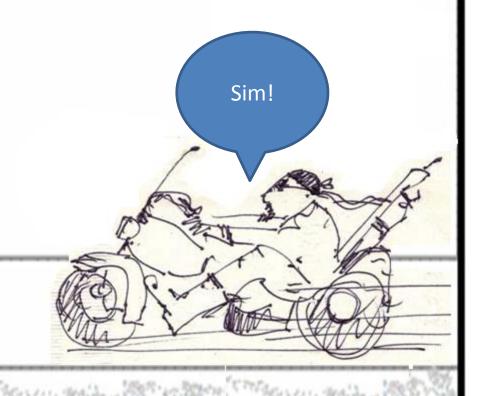
Posso relacioná-las com a vazão em volume?

$$Q_{m} = \frac{m}{t} = \frac{\rho \times V}{t} = \rho \times Q$$

$$Q_{G} = \frac{G}{t} = \frac{\gamma \times V}{t} = \gamma \times Q$$

$$Q_{G} = \rho \times g \times Q$$

The state of the s



Unidades no SI, MK*S e CGS

Variável	SI	MK* S	CGS
Q	m³/s	m³/s	cm³/s
Q_{m}	kg/s	utm/s	g/s
Q_{G}	N/s	kgf/s	Dina/s

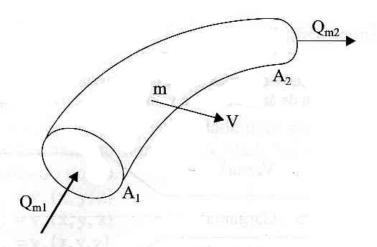
Relações:

$$1\frac{m^{3}}{s} = 10^{6} \frac{cm^{3}}{s} = 1000 \frac{L}{s}$$

$$1\frac{utm}{s} = 9,8 \frac{kg}{s} = 9800 \frac{g}{s}$$

$$1\frac{kgf}{s} = 9,8 \frac{N}{s} = 9,8 \times 10^{5} \frac{dina}{s}$$

Equação da continuidade para um escoamento incompressível — não podemos ter acúmulo nem falta de massa entre duas seções do escoamento.



Se, por absurdo, $Q_{m1} \neq Q_{m2}$, então em algum ponto interno ao tubo de corrente haveria ou redução ou acúmulo de massa.

Dessa forma, a massa específica nesse ponto variaria com o tempo, o que contrariaria a hipótese de regime permanente. Logo,

$$Q_{m1} = Q_{m2}$$
 ou $\rho_1 Q_1 = \rho_2 Q_2$ ou $\rho_1 v_1 A_1 = \rho_2 v_2 A_2$

Esta é a equação da continuidade para um fluido qualquer em regime permanente.

Se o fluido for incompressível, temos:

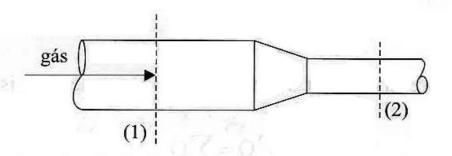
$$\rho_1 = \rho_2 = \rho = cte$$

$$\therefore Q_1 = Q_2$$

Outro exemplo:

Um gás escoa em regime permanente no trecho de tubulação da figura. Na seção (1), tem-se $A_1 = 20 \text{ cm}^2$, $\rho_1 = 4 \text{ kg/m}^3 \text{ e v}_1 = 30 \text{ m/s}$. Na seção (2), $A_2 = 10 \text{ cm}^2 \text{ e } \rho_2 = 12 \text{ kg/m}^3$.

Qual é a velocidade na seção (2)?



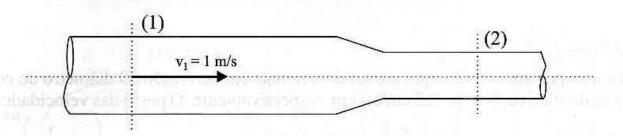
Solução

$$Q_{m1} = Q_{m2}$$
 Logo: $\rho_1 v_1 A_1 = \rho_2 v_2 A_2$

ou
$$\mathbf{v}_2 = \mathbf{v}_1 \frac{\mathbf{\rho}_1}{\mathbf{\rho}_2} \frac{\mathbf{A}_1}{\mathbf{A}_2}$$

portanto,
$$v_2 = 30 \frac{4}{12} \frac{20}{10} = 20 \text{ m/s}$$

- 3.3 Um gás (γ = 5 N/m³) escoa em regime permanente com uma vazão de 5 kg/s pela seção A de um conduto retangular de seção constante de 0,5 m por 1 m. Numa seção B, o peso específico do gás é 10 N/m³. Qual será a velocidade média do escoamento nas seções A e B? (g = 10 m/s²)
- **Resp.:** $v_A = 20 \text{ m/s}$; $v_B = 10 \text{ m/s}$
- 3.4 Uma torneira enche de água um tanque, cuja capacidade é $6.000\,L$, em 1h40min. Determinar a vazão em volume, em massa e em peso em unidade do SI se $\rho_{\rm H_2O}=1.000\,kg/m^3$ e g = $10\,m/s^2$.
- **Resp.:** $Q = 10^{-3} \text{ m}^3/\text{s}$; $Q_m = 1 \text{ kg/s}$; $Q_G = 10 \text{ N/s}$
- No tubo da figura, determinar a vazão em volume, em massa, em peso e a velocidade média na seção (2), sabendo que o fluido é água e que $A_1 = 10 \text{ cm}^2 \text{ e } A_2 = 5 \text{ cm}^2$. ($\rho_{\text{H}_2\text{O}} = 1.000 \text{ kg/m}^3$, $g = 10 \text{ m/s}^2$)



- **Resp.:** Q = 1 L/s; $Q_m = 1 \text{ kg/s}$; $Q_G = 10 \text{ N/s}$; $v_2 = 2 \text{ m/s}$.
 - 3.6 O ar escoa num tubo convergente. A área da maior seção do tubo é 20 cm² e a da menor é 10 cm². A massa específica do ar na seção (1) é 1,2 kg/m³, enquanto na seção (2) é 0,9 kg/m³. Sendo a velocidade na seção (1) 10 m/s, determinar as vazões em massa, volume, em peso e a velocidade média na seção (2).

