

Sexta aula de FT

Raimundo (Alemão) Ferreira Ignácio

Evocando os estudos de
cinemática dos fluidos:



1. Regime permanente e variado.
2. Vazão e velocidade média do escoamento.
3. Vazão em massa e vazão em volume
4. Relação entre as vazões em massa e volume.

E introduzindo os estudos de cinemática dos fluidos:

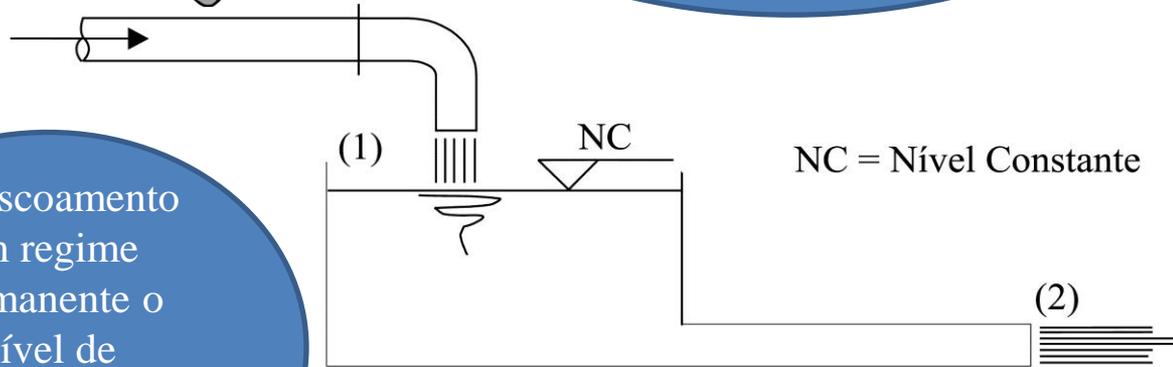


1. Vazão em peso
2. Relação entre as vazões em peso, massa e volume.
3. Equação da continuidade.
4. Equação da continuidade para escoamento incompressível.

Regime permanente



São os escoamentos onde as propriedades em cada ponto são invariáveis com o tempo, ou seja, o tempo não entra com variável dos estudos realizados.



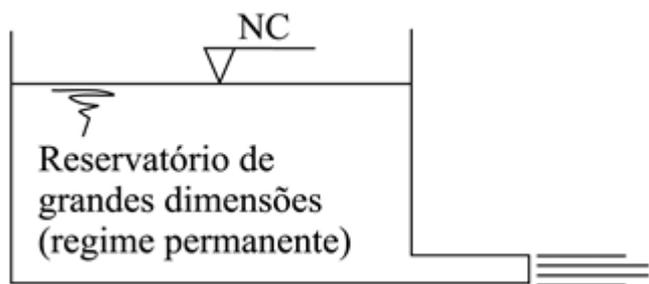
No escoamento em regime permanente o nível de reservatório permanece constante.



Como isto pode ser possível?



O nível do reservatório permanece constante quando:



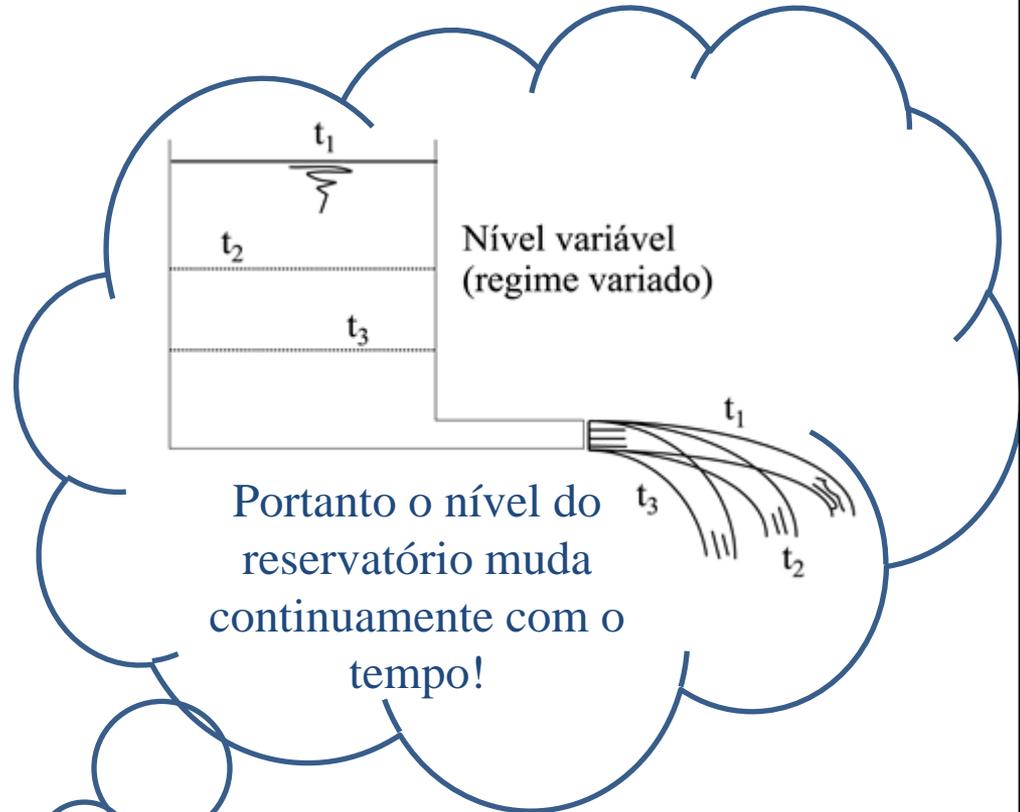
OU



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?

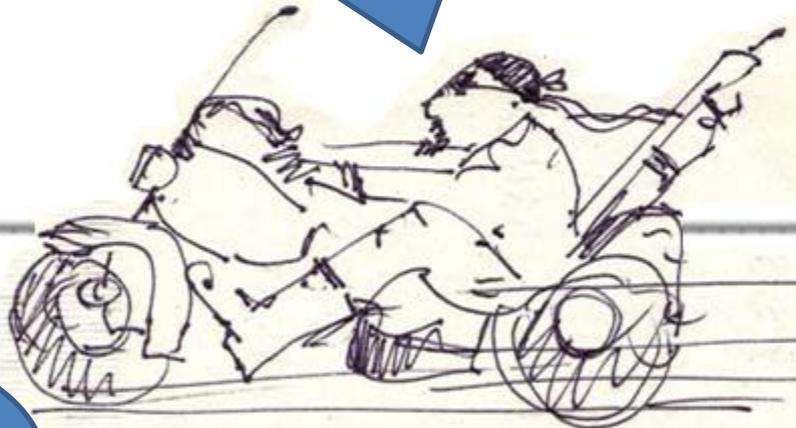


Os estudos
ficariam mais
complexos!

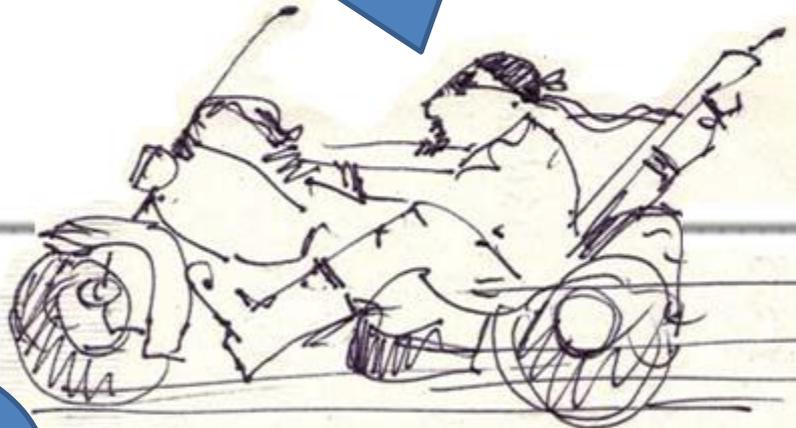


Equacionamos os
regimes variáveis
através de
equações
diferenciais!





Uma das restrições de
nosso curso básico: só
estudamos os
escoamentos em regime
permanente!



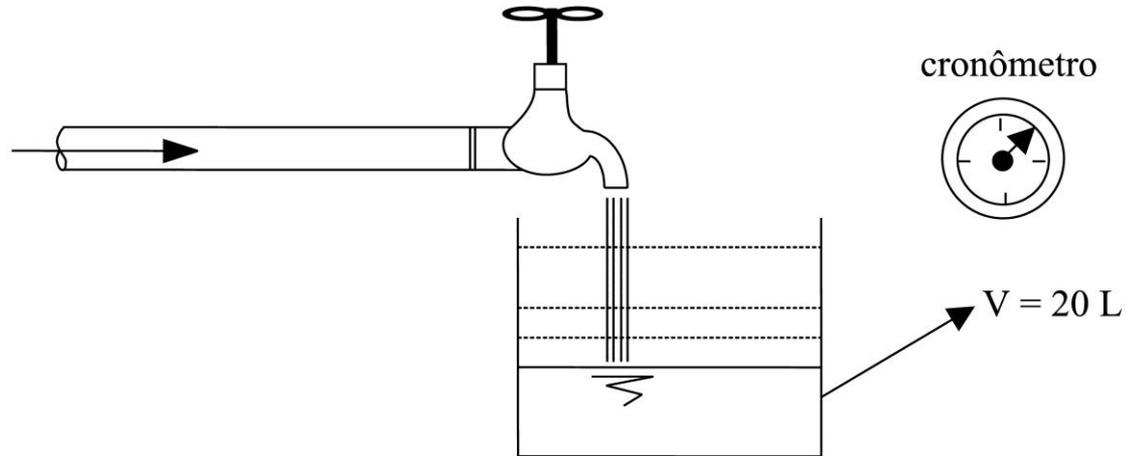
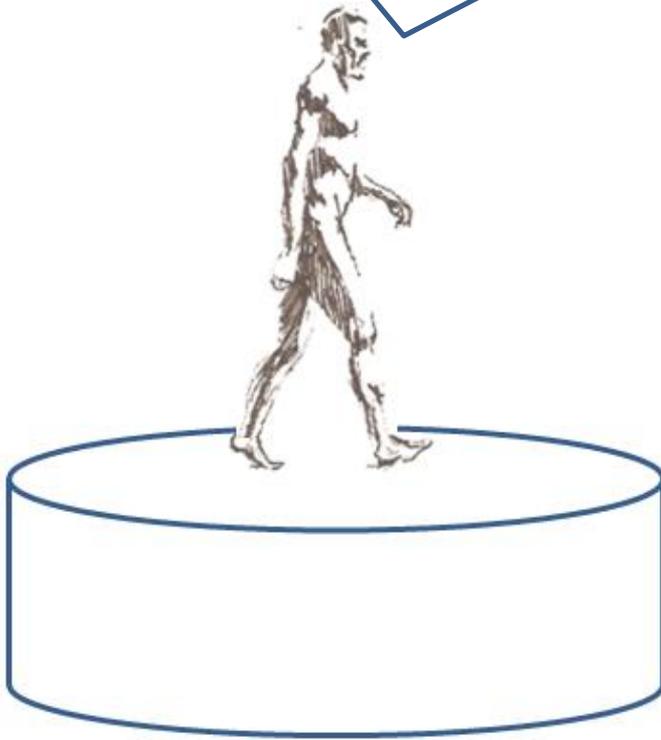
Ainda bem!



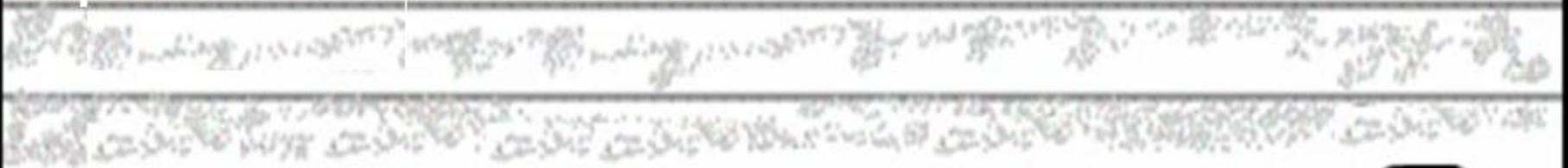
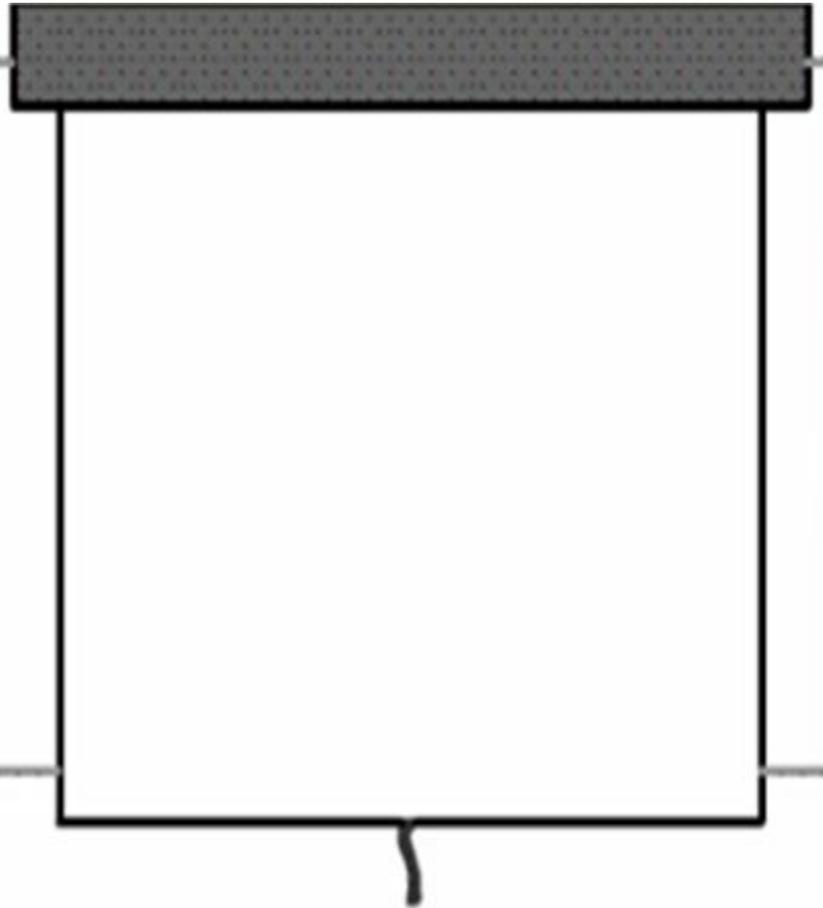
Vazão

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

$$Q = \frac{V}{t}$$

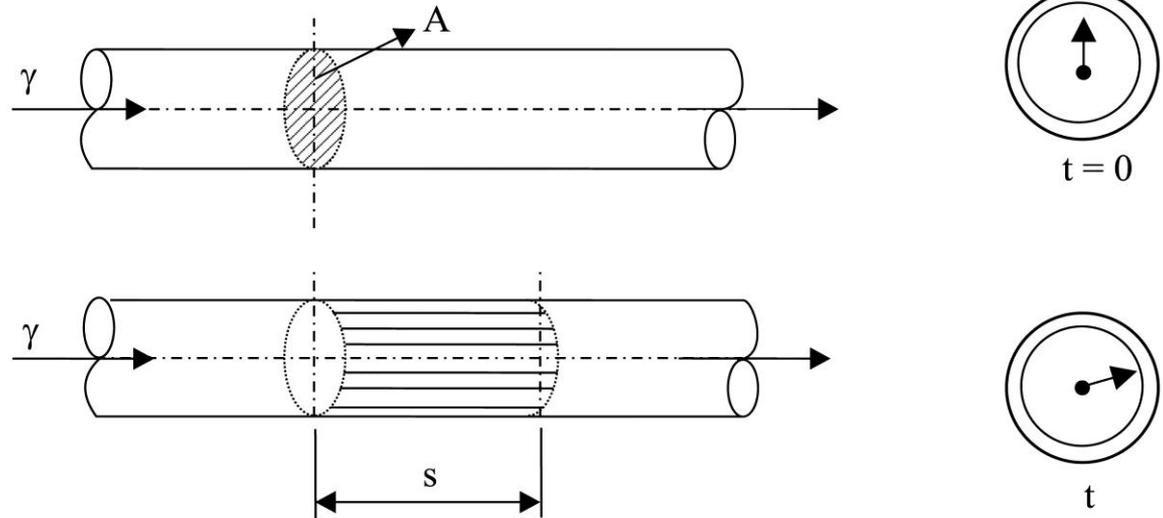


Evocando a
velocidade média
do escoamento:



Relação entre a vazão e a velocidade do fluido

No intervalo de tempo t , o fluido se desloca através da seção de área A a uma distância s .

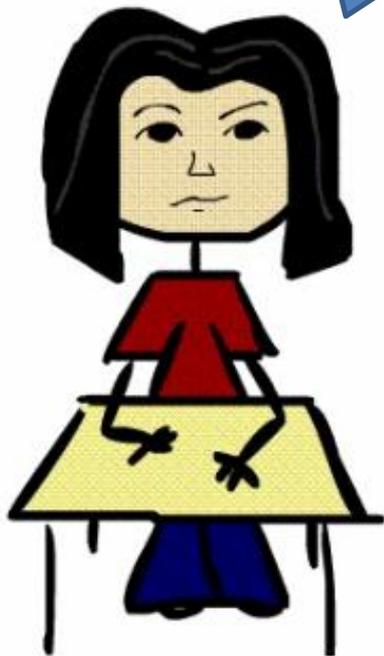


Qual o volume de fluido que atravessa a seção de área A no tempo t considerado?

Será :

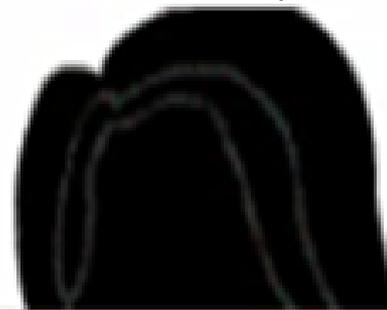
$$V = s \times A$$

E se
considerarmos
por unidade de
tempo?



Teremos:

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



$$Q = v \times A$$

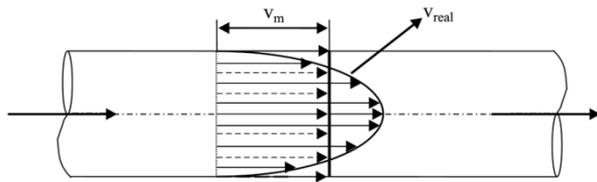
Importante para o dimensionamento das tubulações!

Sim, mas lembrem que eu só vou com a velocidade média!

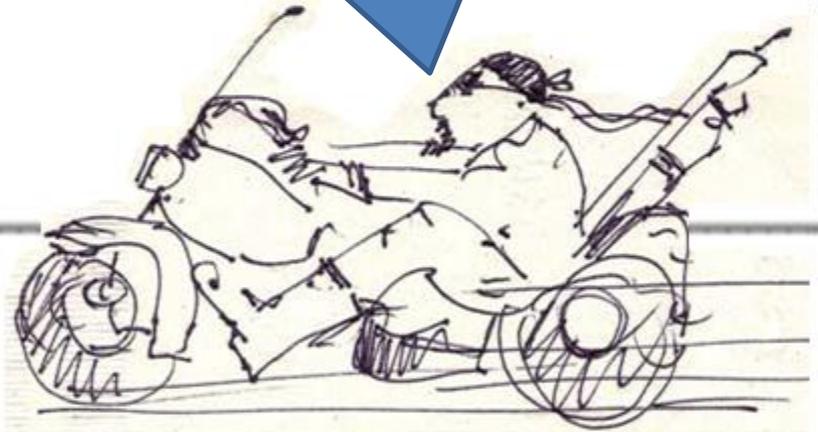


É aí que surge : o Alemão que vá!



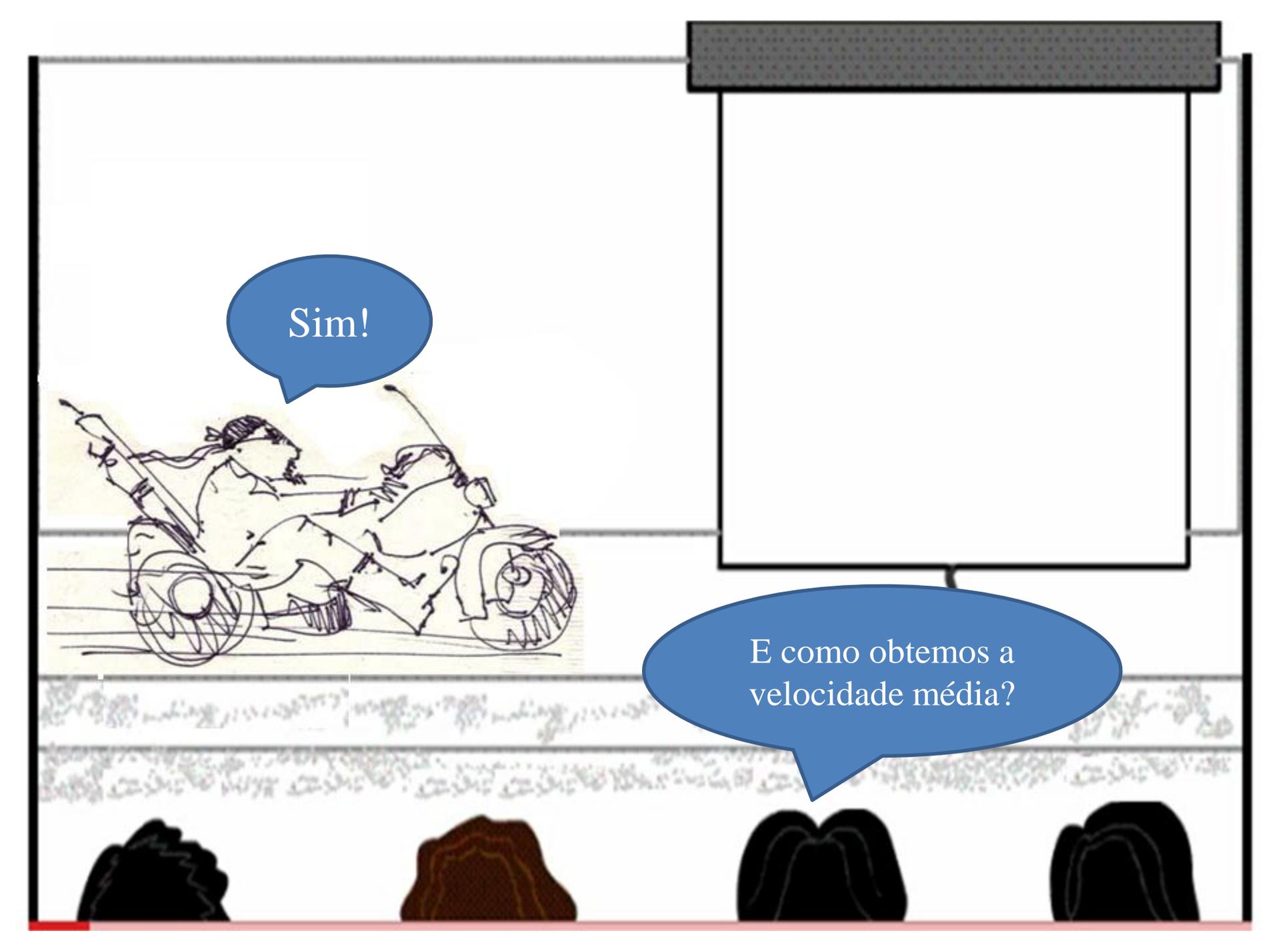


E isto pelo princípio de aderência não acontece!



A expressão anterior só é válida se a velocidade tiver uma distribuição uniforme na seção considerada.

Então é por isto que consideramos a velocidade média?

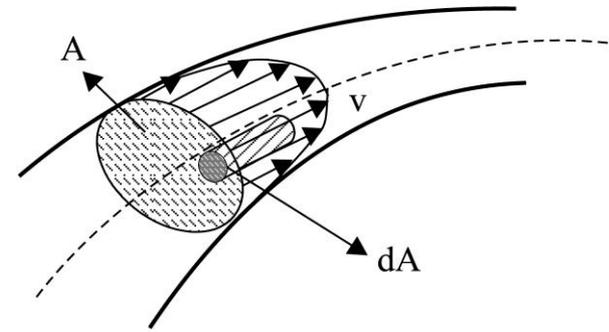


Sim!

E como obtemos a
velocidade média?

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

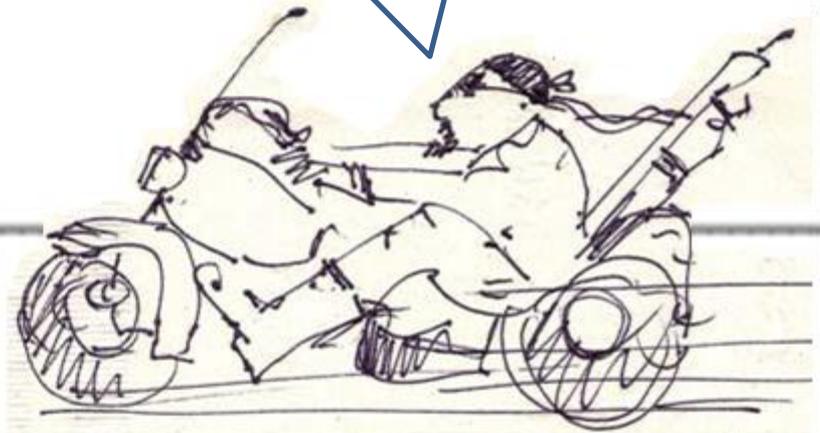
$$dQ = v \times dA$$



Basta integrar, o que
resultará:

$$Q = \int_A \mathbf{v} \times d\mathbf{A}$$

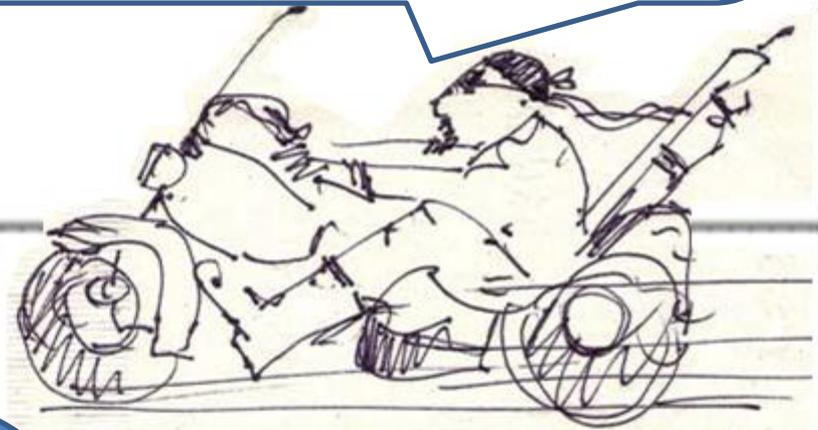
Ok, mas como
achar a vazão
total?



Sim, portanto:

$$Q = v_{\text{média}} \times A = \int_A v \times dA$$

$$\therefore v_{\text{média}} = \frac{1}{A} \times \int_A v \times dA$$

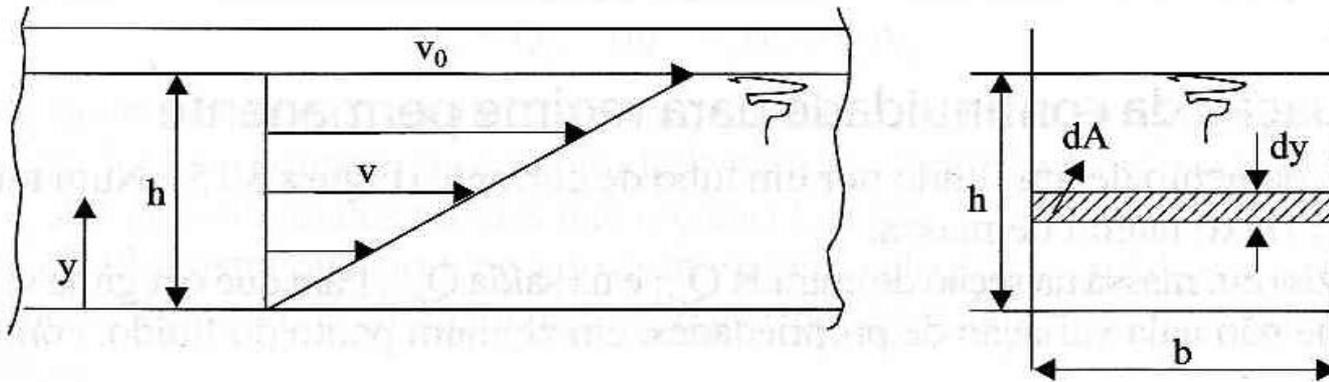


O cálculo da vazão tem que ser o mesmo nas duas expressões?



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

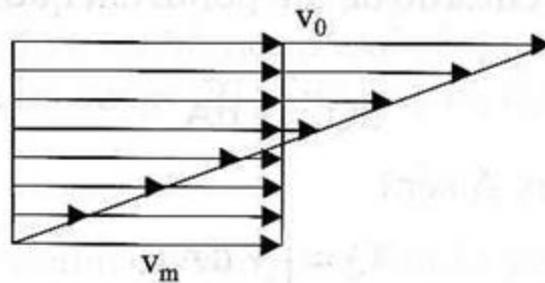
ou, finalmente, $v = v_0 \frac{y}{h}$

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

$$Q_m = \frac{\text{massa}}{\text{tempo}} = \frac{m}{t}$$

$Q_G \rightarrow$ vazão em peso

$$Q_m = \frac{\text{peso}}{\text{tempo}} = \frac{G}{t}$$

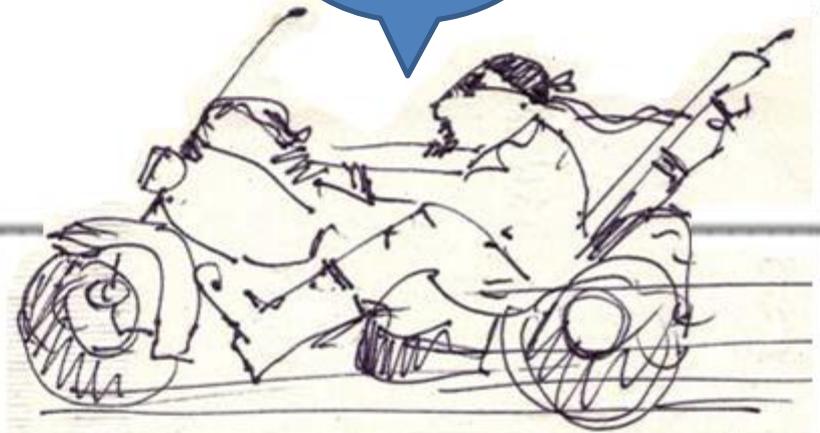
Posso relacioná-las
com a vazão em
volume?

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

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

$$Q_G = \rho \times g \times Q$$

Sim!



Unidades no SI, MK*S e CGS

| Variável | SI | MK*S | CGS |
|----------------|-------------------|-------------------|--------------------|
| Q | m ³ /s | m ³ /s | cm ³ /s |
| Q _m | kg/s | utm/s | g/s |
| Q _G | N/s | kgf/s | Dina/s |

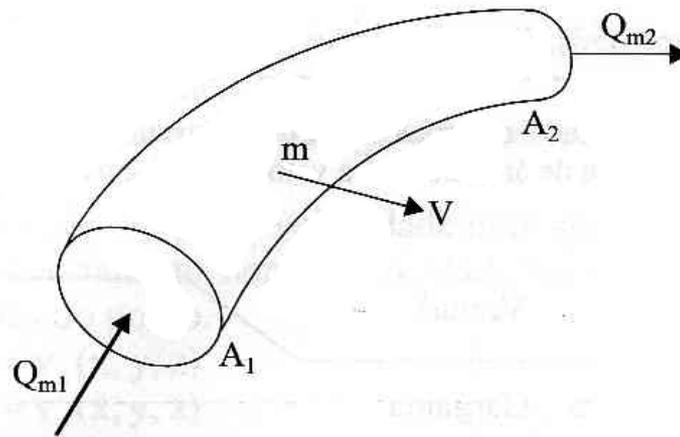
Relações:

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

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

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

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,

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

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

Se o fluido for incompressível,
temos:

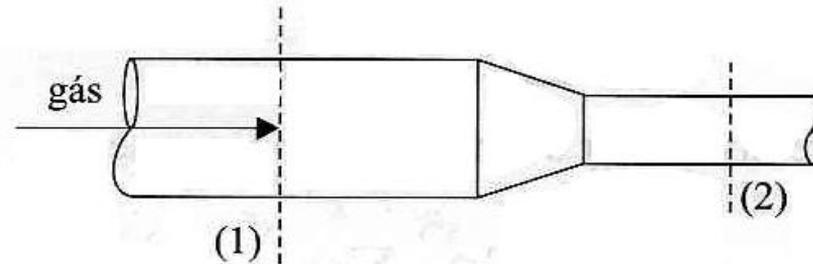
$$\rho_1 = \rho_2 = \rho = \text{cte}$$

$$\therefore Q_1 = Q_2$$

Outro exemplo:

Um gás escoa em regime permanente no trecho de tubulação da figura. Na seção (1), tem-se $A_1 = 20 \text{ cm}^2$, $\rho_1 = 4 \text{ kg/m}^3$ e $v_1 = 30 \text{ m/s}$. Na seção (2), $A_2 = 10 \text{ cm}^2$ e $\rho_2 = 12 \text{ kg/m}^3$.

Qual é a velocidade na seção (2)?



Solução

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

$$\text{ou} \quad v_2 = v_1 \frac{\rho_1 A_1}{\rho_2 A_2}$$

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

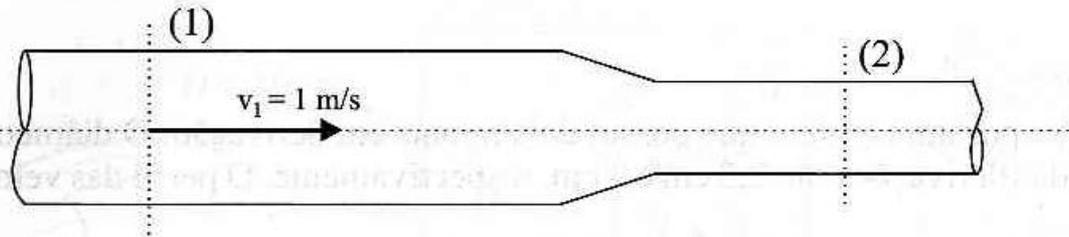
3.3 Um gás ($\gamma = 5 \text{ N/m}^3$) escoar em regime permanente com uma vazão de 5 kg/s pela seção A de um conduto retangular de seção constante de $0,5 \text{ m}$ por 1 m . Numa seção B, o peso específico do gás é 10 N/m^3 . Qual será a velocidade média do escoamento nas seções A e B? ($g = 10 \text{ m/s}^2$)

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 $1\text{h}40\text{min}$. Determinar a vazão em volume, em massa e em peso em unidade do SI se $\rho_{\text{H}_2\text{O}} = 1.000 \text{ kg/m}^3$ e $g = 10 \text{ m/s}^2$.

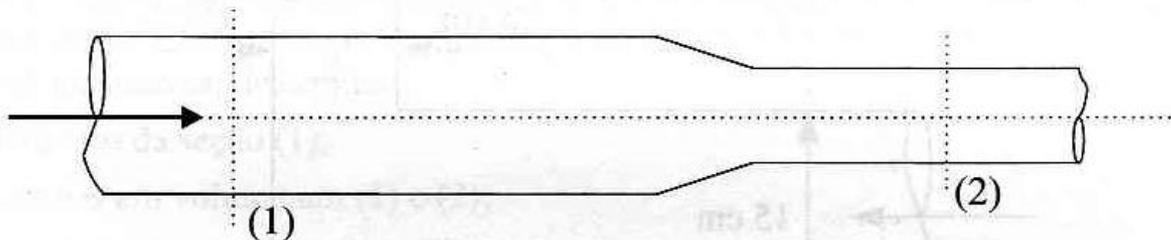
Resp.: $Q = 10^{-3} \text{ m}^3/\text{s}$; $Q_m = 1 \text{ kg/s}$; $Q_G = 10 \text{ N/s}$

3.5 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 $A_1 = 10 \text{ cm}^2$ 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.: $Q = 1 \text{ L/s}$; $Q_m = 1 \text{ kg/s}$; $Q_G = 10 \text{ N/s}$; $v_2 = 2 \text{ m/s}$.

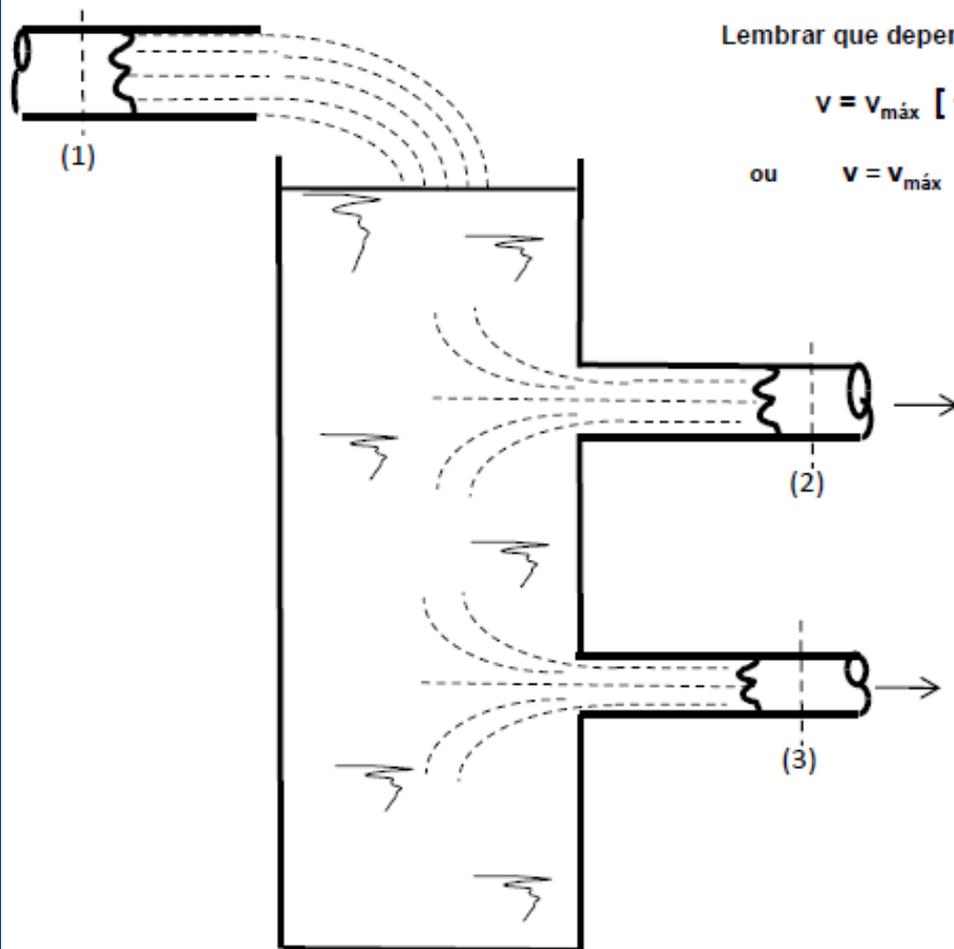
3.6 O ar escoar num tubo convergente. A área da maior seção do tubo é 20 cm^2 e a da menor é 10 cm^2 . A massa específica do ar na seção (1) é $1,2 \text{ kg/m}^3$, enquanto na seção (2) é $0,9 \text{ kg/m}^3$. Sendo a velocidade na seção (1) 10 m/s , determinar as vazões em massa, volume, em peso e a velocidade média na seção (2).



1^o)

O nível do reservatório da figura, se mantém constante, mesmo sendo de pequenas dimensões. A viscosidade do fluido em escoamento é de $150 \text{ mm}^2/\text{s}$. Nas seções (1) e (2) o regime de escoamento está no limite entre o laminar e o de transição; ainda laminar. Na seção (3) o regime de escoamento está no limite entre o de transição e o turbulento; já no turbulento. As velocidades no centro das seções (1) e (3) são respectivamente $2,5 \text{ m/s}$ e $3,7 \text{ m/s}$. Pede-se determinar:

- As vazões nas três seções (1); (2) e (3).
- Os diâmetros nas três seções (1); (2) e (3).
- A velocidade de uma partícula fluida a 1 cm da parede interna na seção (3).



Lembrar que dependendo do regime:

$$v = v_{\text{máx}} [1 - (r/R)^2]$$

$$\text{ou } v = v_{\text{máx}} (1 - r/R)^{1/7}$$

2^o) O reservatório da figura, que se mantém a nível constante, é utilizado para preparar e engarrafar um produto que é constituído por um xarope diluído em água. O xarope tem viscosidade alta e assim, o escoamento é laminar no seu conduto de entrada de diâmetro 20 mm, onde a velocidade máxima é 3,18 m/s. O bocal de envasamento enche 200 garrafas de 750 mL com o produto em 1 minuto, alimentado por uma bomba que tem um conduto de derivação com o reservatório. No conduto de entrada da bomba de diâmetro de 40 mm, o escoamento é turbulento e tem velocidade de 2,3 m/s a 8 mm de distância da parede do conduto. Posto isto, determinar:

1. a vazão na derivação e o sentido do escoamento que deve ser indicado na figura;
2. a relação entre as vazões de xarope e água, ou seja, a que representa a composição do produto.

