

# Cinemática dos fluidos

Operações Unitárias

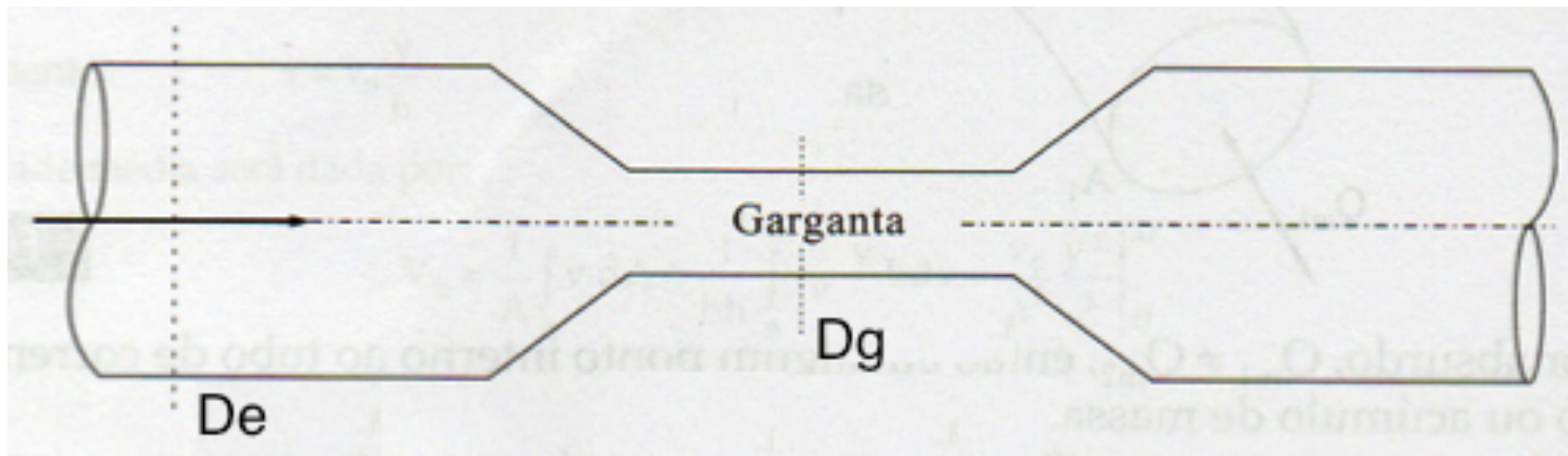
Prof. Simões

## Objetivos

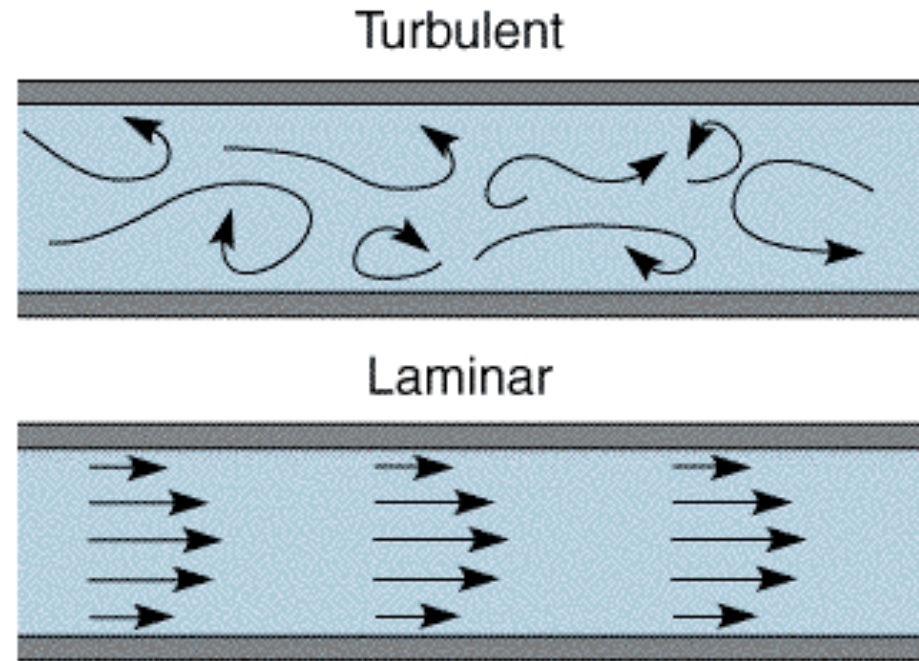
- Rever os seguintes conceitos fundamentais da mecânica dos fluidos
  - Regimes de escoamento
  - Número de Reynolds
  - Viscosidade dinâmica e cinemática
  - Equação da continuidade

## Problema típico

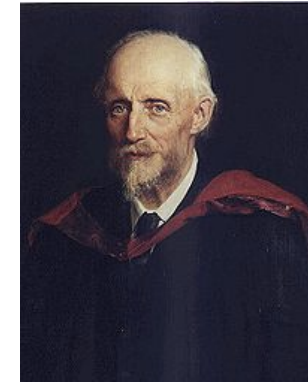
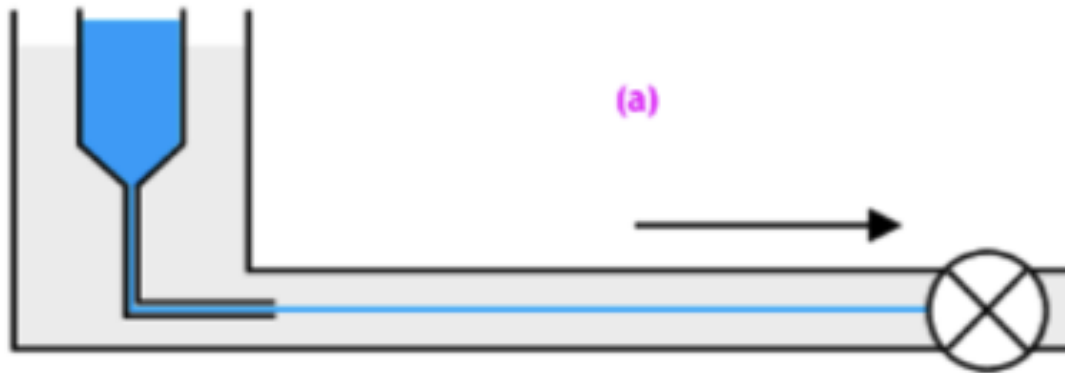
A velocidade de entrada de um fluido no sistema abaixo é de  $3,0 \text{ m/s}$ . (a) Calcule a velocidade do diâmetro menor (garganta) do tubo de Venturi abaixo, sendo  $D_e = 5,0 \text{ cm}$  e  $D_g = 2,0 \text{ cm}$  e (b) supondo o fluido com  $\rho = 850 \text{ kg/m}^3$  e  $\mu = 7,1 \cdot 10^{-2} \text{ Pa} \cdot \text{s}$ , calcule o regime de turbulência na entrada e na garganta.



# Regimes de escoamento

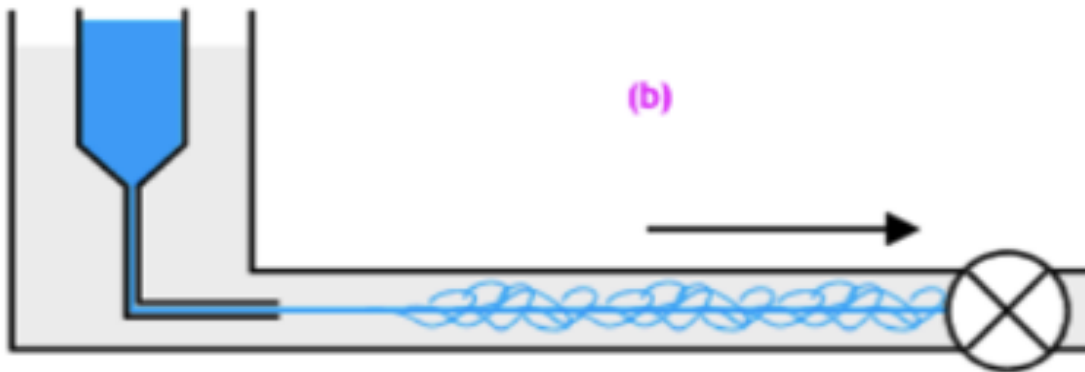


# Aparelho de Reynolds



Osborne Reynolds  
1842 - 1912

## Escoamento Laminar



## Escoamento Turbulento

# Número de Reynolds\*

- Valor adimensional que expressa o tipo de regime de deslocamento do fluido, se laminar ou turbulento.
- Esse regime depende do movimento do fluido (forças inerciais) e da viscosidade (atrito interno), de acordo com a seguinte relação:

$$Re = \frac{\text{Movimento}}{\text{Viscosidade dinâmica}} = \frac{\rho \cdot v \cdot D}{\mu}$$

Onde:

$Re \Rightarrow$  número de Reynolds

$\rho \Rightarrow$  densidade [ $kg/m^3$ ]

$v \Rightarrow$  velocidade [ $m/s$ ]

$D \Rightarrow$  dimensão característica

(diâmetro, comprimento, etc) [ $m$ ]

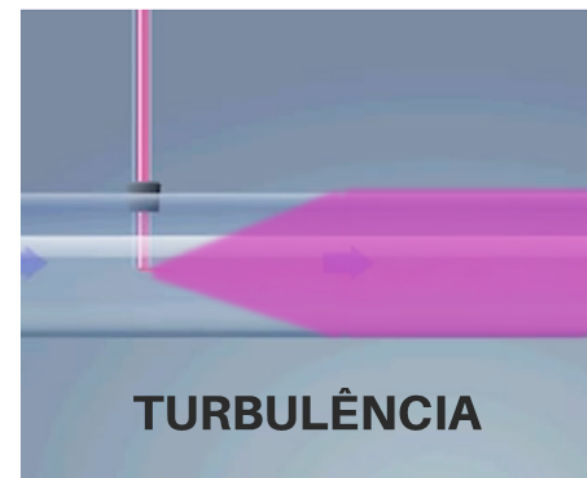
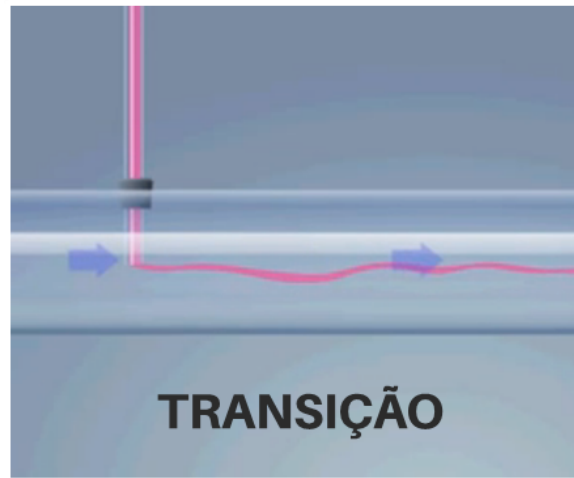
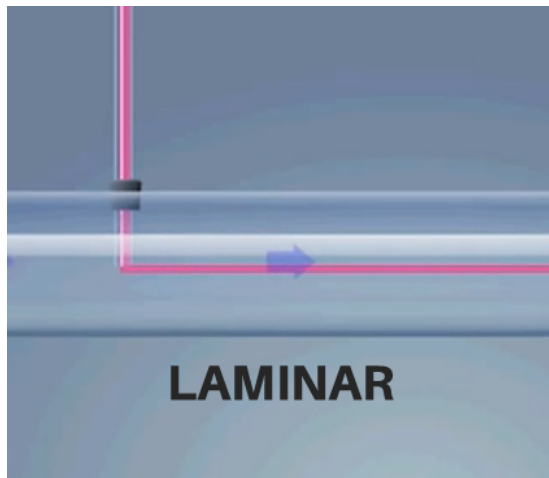
$\mu \Rightarrow$  viscosidade dinâmica [ $Pa \cdot s = Ns/m^2$ ]

Princípio: Quando o atrito interno (viscosidade) prevalece, o fluxo é **laminar** (números mais baixos); quando as forças inerciais prevalecem, o fluxo é **turbulento** (números altos)

\*Conceito introduzido por Gabriel Stokes em 1851

# Regimes e o número de Reynolds

- Os limites do número de Reynolds variam ligeiramente entre os estudos ou normas:



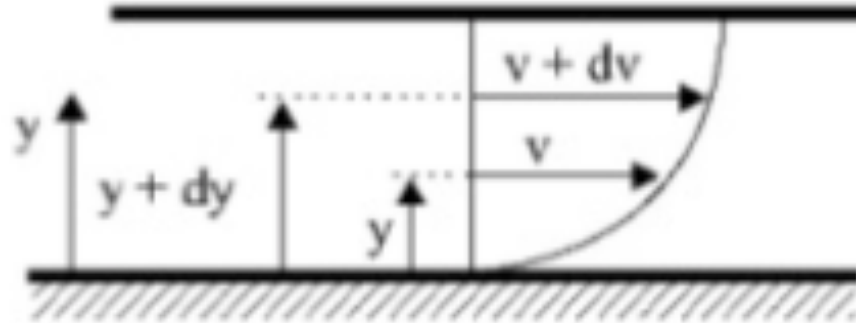
Fonte	Laminar	Transição	Turbulento
Brunetti	$Re < 2000$	$2000 < Re < 2400$	$Re > 2400$
Schlichting & Gersten	$Re < 2300$	$2300 < Re < 2900$	$Re > 2900$
ABNT	$Re < 2000$	$2000 < Re < 4000$	$Re > 4000$

Obs.: nessa disciplina, para convenção, usamos a definição de Brunetti

## Viscosidade dinâmica $\mu$ (mi)

- É a medida da resistência interna do fluido ao deslocamento, ou à dificuldade do líquido escoar.
- Baseada na Lei de Newton da viscosidade

$$\tau = \mu \cdot \frac{dv}{dy}$$



Para um mesmo valor de tensão de cisalhamento  $\tau$ , quanto maior a viscosidade dinâmica  $\mu$  menor será o gradiente de velocidade  $\frac{dv}{dy}$ .



## Viscosidade dinâmica $\mu$ (mi)

- Análise dimensional (F, L, T)

$$\tau = \mu \cdot \frac{dv}{dy} \Rightarrow \frac{\text{Força}}{\text{Área}} = \mu \cdot \frac{\text{Velocidade}}{\text{Comprimento}}$$

$$\frac{F}{L^2} = \mu \cdot \frac{\frac{L}{T}}{L} \Rightarrow \frac{F}{L^2} = \mu \cdot \frac{1}{T} \Rightarrow \frac{F}{L^2} = \frac{F \cdot T}{L^2} \cdot \frac{1}{T} \Rightarrow [\mu] = \frac{F \cdot T}{L^2}$$

$$SI \rightarrow \frac{Ns}{m^2} = Pa \cdot s$$

$$1 \text{ dina} = 1 \text{ g} \cdot \text{cm/s}^2 = 10^{-5} \text{ kg} \cdot \text{m/s}^2 = 10^{-5} \text{ N}$$

$$CGS \rightarrow \frac{\text{dina} \cdot s}{\text{cm}^2} \text{ (poise)} \quad 1 \text{ poise} = 0,1 \frac{Ns}{m^2} \quad 1 \text{ poise} = 100 \text{ cpoise}$$

$$MKS \rightarrow \frac{\text{kgf} \cdot s}{m^2} \quad 1 \frac{\text{kgf} \cdot s}{m^2} = 9,81 \frac{Ns}{m^2}$$

# Viscosidade dinâmica, exemplos

<b>gases</b>	<b>viscosidade (Pa·s)</b>
<b>hidrogênio</b>	$8,4 \times 10^{-6}$
<b>ar</b>	$17,4 \times 10^{-6}$
<b>xenônio</b>	$21,2 \times 10^{-6}$

<b>Líquidos a 20°C</b>	<b>viscosidade (Pa·s)</b>
<b>álcool etílico</b>	$0,248 \times 10^{-3}$
<b>acetona</b>	$0,326 \times 10^{-3}$
<b>metanol</b>	$0,597 \times 10^{-3}$
<b>benzeno</b>	$0,64 \times 10^{-3}$
<b>água</b>	$1,0030 \times 10^{-3}$
<b>mercúrio</b>	$17,0 \times 10^{-3}$
<b>ácido sulfúrico</b>	$30 \times 10^{-3}$

## Viscosidade cinemática $\nu$ (ni) – não é $\nu$

- Por conveniência, usa-se também a viscosidade cinemática, definida por

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

$\rho \rightarrow$  massa específica

$$SI \rightarrow \frac{m^2}{s}$$

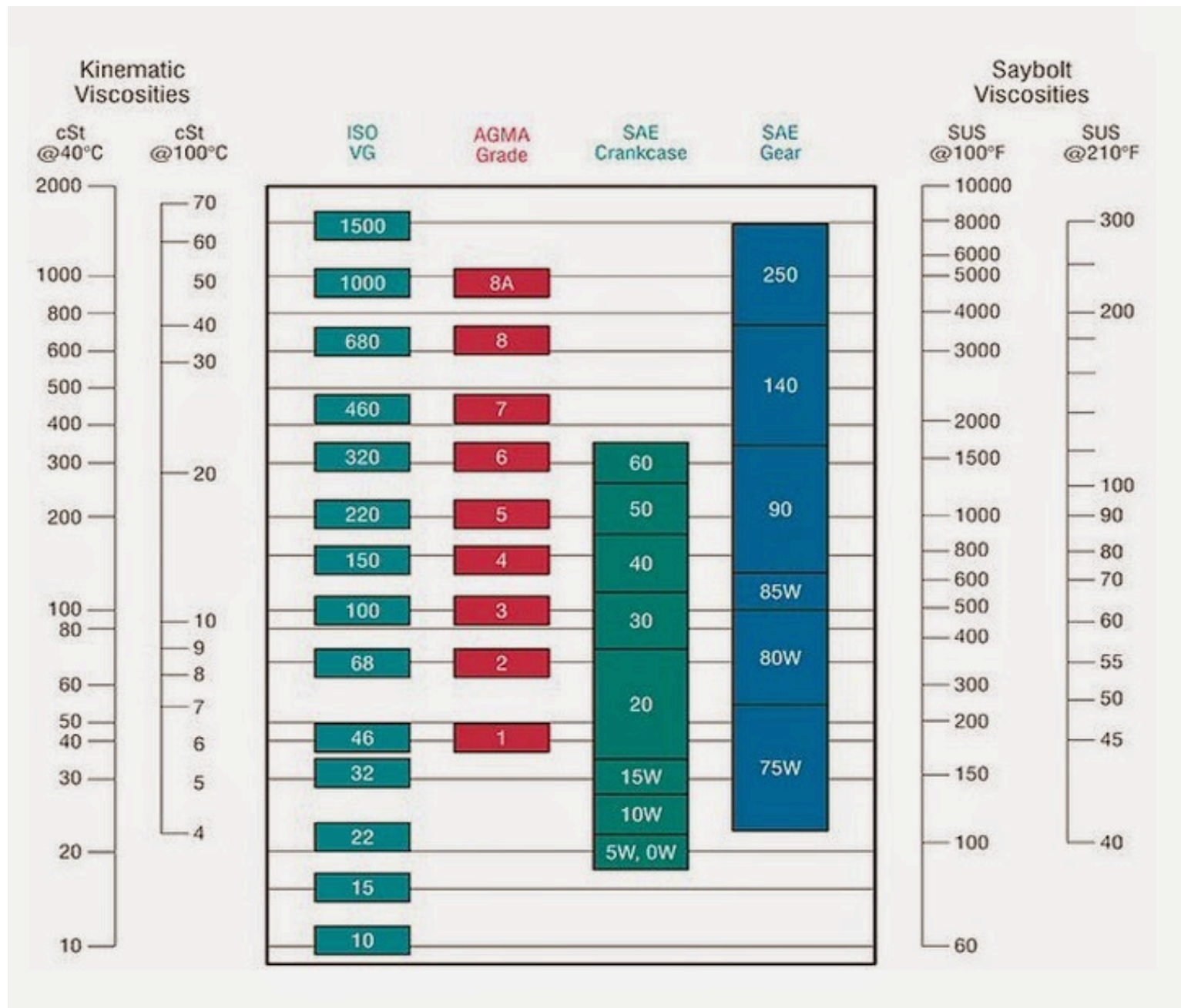
$$CGS \rightarrow \frac{cm^2}{s} \text{ (stoke)}$$

$$MKS \rightarrow \frac{m^2}{s}$$

$$[\nu] = \frac{Ns}{\frac{kg}{m^3}} = \frac{m^2}{s}$$

$$[\nu] = \frac{\frac{kg \cdot \frac{m}{s^2} \cdot s}{m^2}}{\frac{kg}{m^3}} = \frac{kg \cdot m \cdot s \cdot m^3}{s^2 \cdot m^2 \cdot kg} = \frac{m^2}{s}$$

# Viscosidade cinemática, exemplos



## Número de Reynolds

O número de Reynolds é adimensional  $Re = \frac{\rho \cdot v \cdot D}{\mu}$

$$[Re] = \frac{\frac{M}{L^3} \cdot \frac{L}{T} \cdot L}{\frac{M \cdot L}{T^2} \cdot \frac{T}{L^2}} = \frac{\frac{M \cdot L^2}{L^3 \cdot T}}{\frac{M \cdot L \cdot T}{T^2 \cdot L^2}} = \frac{\frac{M}{L \cdot T}}{\frac{M}{L \cdot T}} = \frac{M}{L \cdot T} \cdot \frac{L \cdot T}{M} = 1$$

Exemplo:

$$Re = \frac{\frac{kg}{m^3} \cdot \frac{m}{s} \cdot m}{\frac{N \cdot s}{m^2}} = \frac{\frac{kg}{m^3} \cdot \frac{m}{s} \cdot m}{\frac{kg \cdot m}{s^2} \cdot \frac{s}{m^2}} = \frac{\frac{kg}{m \cdot s}}{\frac{kg}{m \cdot s}} = 1$$

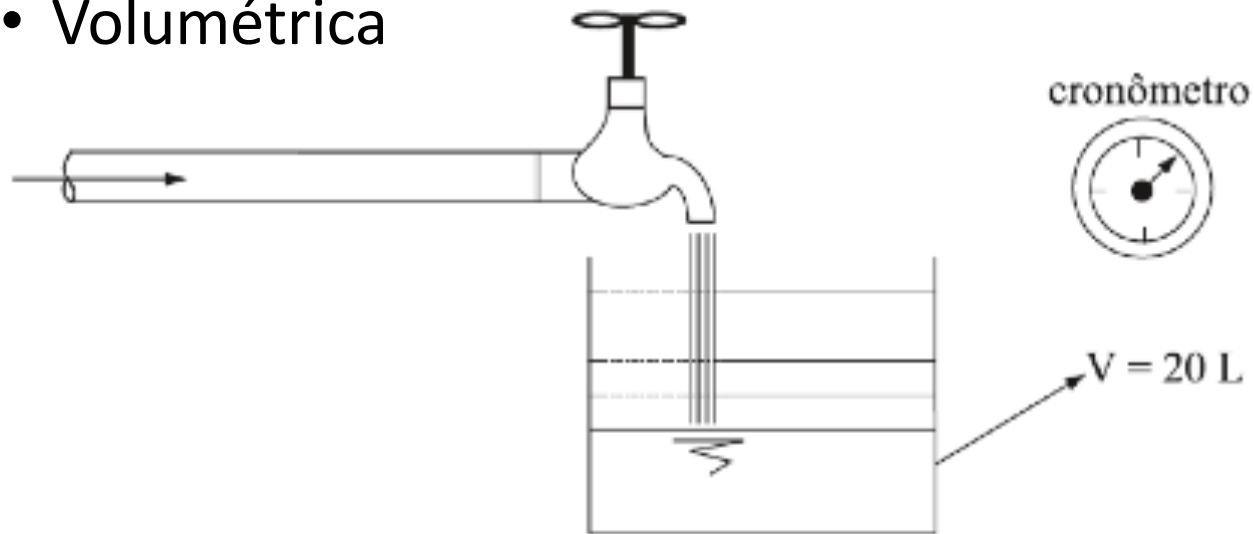
## Exemplos

1. Numa tubulação escoia água ( $\mu=1,003 \times 10^{-3}$  Ns/m<sup>2</sup>;  $\rho=1000$  kg/m<sup>3</sup>) a uma velocidade de 0,05 m/s. Determine se o escoamento é laminar ou turbulento se o diâmetro da tubulação for de 4,0 cm, 4,5 cm e 5 cm.

Resposta: 1994, laminar; 2243, transição; 2492, turbulento.

# Vazão de um fluido

- Volumétrica



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

$$Q = \text{vazão} \rightarrow \frac{l}{s}, \frac{m^3}{s}$$

$$V = \text{volume} \rightarrow l, m^3$$

$$t = \text{tempo} \rightarrow s$$

Relembrando:  $1 \text{ dm}^3 = 1 \text{ L}$ ;  $1 \text{ m}^3 = 1000 \text{ L}$

# Vazão de um fluido

- Mássica

$$Q_m = \rho \cdot Q$$

$\rho \Rightarrow$  massa específica

$$[Q_m] = \frac{kg}{m^3} \cdot \frac{m^3}{s} \Rightarrow [Q_m] = \frac{kg}{s}$$

- Em peso

$$Q_G = \gamma \cdot Q \quad Q_G = g \cdot Q_m$$

$$[Q_G] = \frac{N}{m^3} \cdot \frac{m^3}{s} \Rightarrow [Q_G] = \frac{N}{s}$$

$$[Q_G] = \frac{kgf}{m^3} \cdot \frac{m^3}{s} \Rightarrow [Q_G] = \frac{kgf}{s}$$

$\gamma = \rho \cdot g$ ;  
peso específico



## Exemplos

2. Um tanque esférico de diâmetro 2,0 m é enchido completamente com Glicerol ( $\rho=1,26 \text{ g/cm}^3$ ) em 90 minutos. Calcule a vazão em l/s, kg/min e N/hora.

3. Um cilindro de óleo de diâmetro 4 metros e altura 6 metros está  $2/3$  cheio e precisa ser esvaziado. Quantos minutos uma bomba com capacidade de 6 litros por segundo levará para fazê-lo?

Respostas: 2.  $Q=0,776 \text{ l/s}$ ;  $Q_m=58,7 \text{ kg/min}$ ;  $Q_G=3,45 \times 10^4 \text{ N/h}$ ; 3. 140 min.

$$V_{\text{esfera}} = \frac{4}{3} \pi r^3$$

$$V_{\text{cilindro}} = \pi r^2 h$$

# Velocidade do fluxo

- Vimos que:

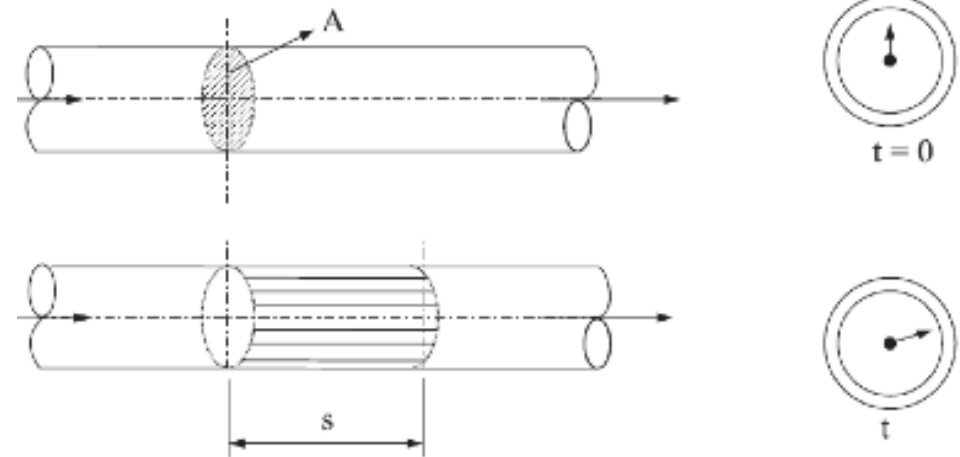
$$Q = \frac{V}{t}$$

- E é verdade que:

$$V = s \cdot A$$

- Então:

$$Q = \frac{s \cdot A}{t} \Rightarrow Q = v \cdot A$$



## Exemplo

4. Uma piscina de 5,0 m x 6,0 m de laterais e 1,5 m de profundidade é enchida em 5 horas. Um trecho da tubulação tem 100 mm de diâmetro.

a) Determine se o fluxo é laminar ou turbulento.

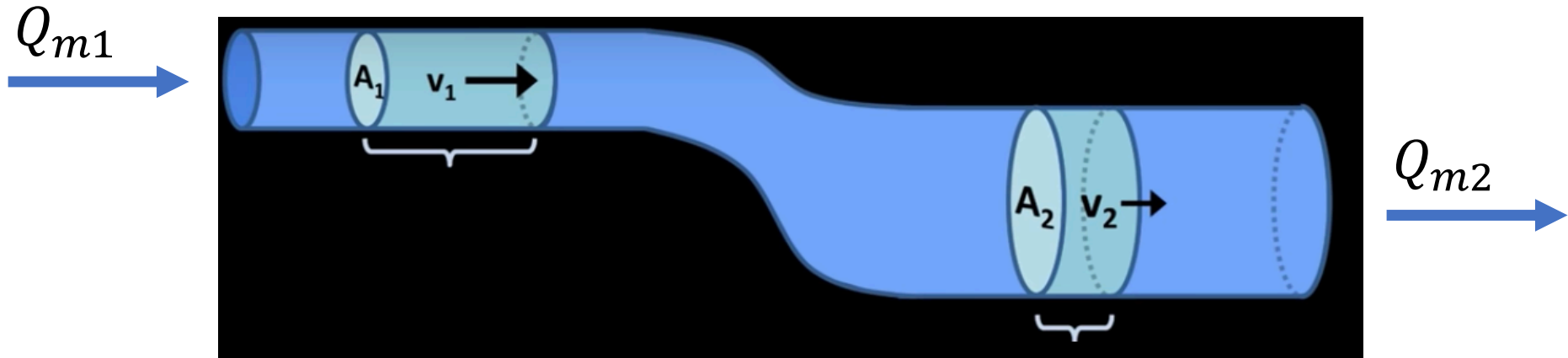
Água:  $\mu = 1,003 \times 10^{-3} \text{ N.s/m}^2$ ,  $\rho = 1000 \text{ kg/m}^3$ .

b) Determine o diâmetro mínimo do tubo para garantir um fluxo laminar,  $Re < 2000$ .

Resposta: 1,59m

Respostas:  $Re = 3,17 \times 10^4$  (turbulento); 1,59 m.

## Equação da continuidade



$$Q_{m1} = Q_{m2}$$

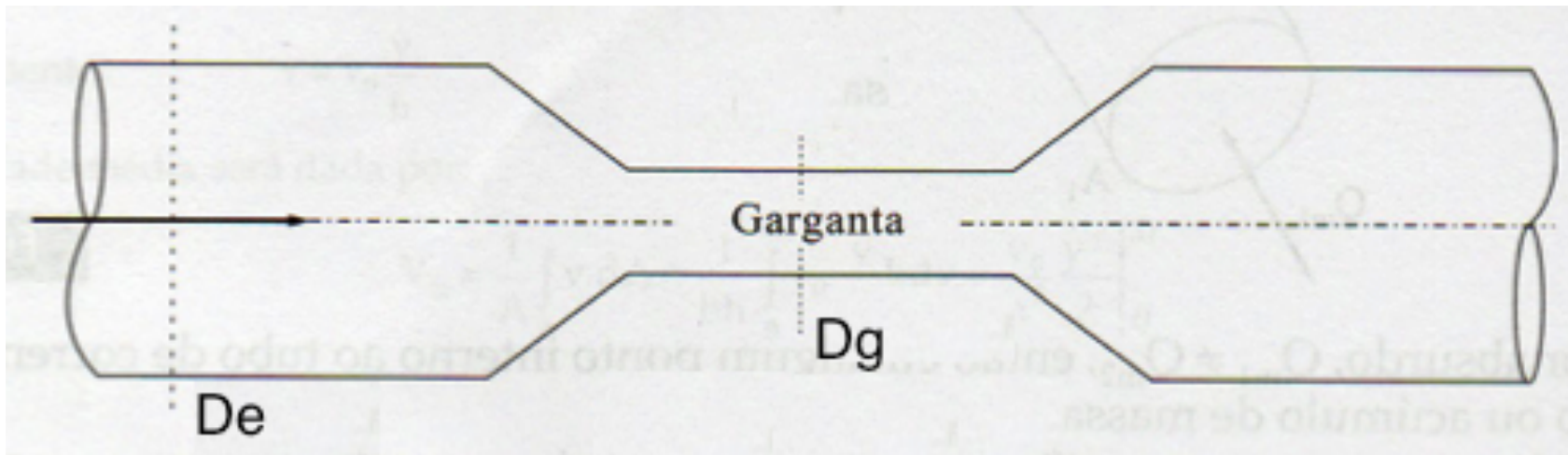
$$\rho_1 \cdot Q_1 = \rho_2 \cdot Q_2$$

$$\rho_1 \cdot v_1 \cdot A_1 = \rho_2 \cdot v_2 \cdot A_2 \quad (\text{compressível})$$

$$v_1 \cdot A_1 = v_2 \cdot A_2 \quad (\text{incompressível})$$

## Exemplo

5. A velocidade de entrada de um fluido no sistema abaixo é de  $3,0 \text{ m/s}$ . (a) Calcule a velocidade do diâmetro menor (garganta) do tubo de Venturi abaixo, sendo  $D_e = 5,0 \text{ cm}$  e  $D_g = 2,0 \text{ cm}$  e (b) supondo o fluido com  $\rho = 850 \text{ kg/m}^3$  e  $\mu = 7,1 \cdot 10^{-2} \text{ Pa} \cdot \text{s}$ , calcule o regime de turbulência na entrada e na garganta.



Resposta: a)  $18,8 \text{ m/s}$ ; b) entrada: laminar ( $Re=1796$ ), garganta: turbulento ( $Re=4490$ )

# Resumo

- Nessa aula revimos os seguintes conceitos
  - Fluxo laminar x turbulento

$$Re = \frac{\text{Movimento}}{\text{Viscosidade}} = \frac{\rho \cdot v \cdot D}{\mu}$$

- Viscosidade dinâmica  $\mu$  e cinemática  $\nu = \frac{\mu}{\rho}$
- Vazão:  $Q = \frac{V}{t}$ ;  $Q = v \cdot A$
- Equação da continuidade:  $Q_{m1} = Q_{m2}$