### ES704 – Instrumentação Básica

# 07 – Medição de vazão

Eric Fujiwara

Unicamp - FEM - DSI

# Índice

### Índice:

- 1) Medição de vazão volumétrica;
- 2) Medição de vazão mássica;
- Questionário;
- Referências;
- Exercícios.

#### 1.1. Vazão:

Vazão volumétrica: volume de fluido por tempo (m³/s)

$$Q = \iint_A U(x, y) dA \approx \overline{U}A$$
 (7.1)

- Integral do perfil de velocidade U(x, y) pela área da seção transversal A, aproximado pela velocidade média  $Q = \overline{U}A$ ;
- Vazão mássica: massa de fluido por tempo (kg/s)

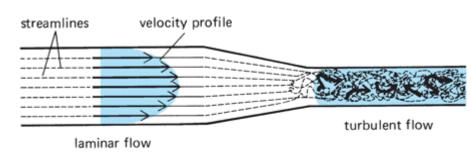
$$\dot{m} = \iint_A \rho U(x, y) dA \approx \rho \overline{U} A = \rho Q$$
 (7.2)

• A relação  $\dot{m} = \rho Q$  vale se a densidade for constante (escoamento incompressível), o que não ocorre em escoamento multifásicos.

- 1.2. Tipos de escoamento:
  - Número de Renyolds para um duto circular:

$$Re_d = \frac{\overline{U}d}{\nu} = \frac{4Q}{\pi d\nu}$$
 (7.3)

- Onde d é o diâmetro do duto e ν é a viscosidade cinemática do fluido;
- $Re_d < 2000$ : escoamento laminar;
- $Re_d \ge 2000$ : escoamento turbulento.

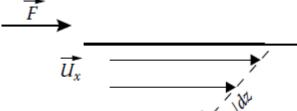


Copyright ©2006 by The McGraw-Hill Companies, Inc. All rights reserved.

- 1.3. Medição de viscosidade:
  - Viscosidade dinâmica: seja um fluido escoando na direção x, submetido a uma força F (tensão de cisalhamento  $\tau_{xz}$ ) e desenvolvendo um perfil de velocidades  $U_x(z)$ :

$$\tau_{xz} = \mu \frac{dU_x(z)}{dz}$$

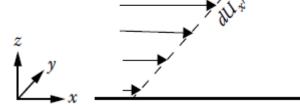
(7.4)



- μ: viscosidade dinâmica (Pa.s);
- Viscosidade cinemática:

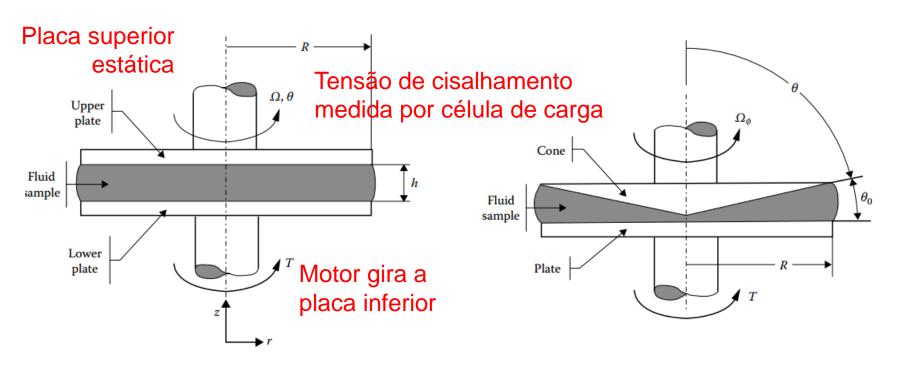
$$\nu = \frac{\mu}{\rho} \tag{7.5}$$

• ν: (m²/s)



- 1.3. Medição de viscosidade:
  - Viscosímetro: mede a viscosidade do fluido;
  - Reômetro: mede a resposta do fluido à aplicação de forças quando a viscosidade varia com a condição de escoamento;
  - Tipos de viscosímetro/reômetro:
    - Placas paralelas: cisalhamento com z constante;
    - Cone-placa: cisalhamento com gradiente de z;
    - Capilar: força escoamento laminar e mede a viscosidade cinemática pelo tempo de escoamento sob ação da gravidade;
    - Esfera: baseado no arrasto de uma esfera na coluna de fluido;
    - Oscilação: excitação ultrassônica e análise da ressonância;
    - Micro-reômetro (dynamic light scattering).

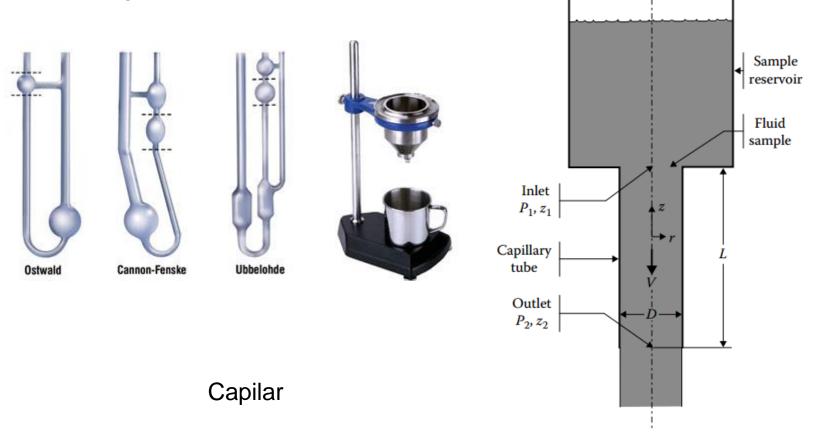
### 1.3. Medição de viscosidade:



Placas paralelas

Cone-placa

1.3. Medição de viscosidade:

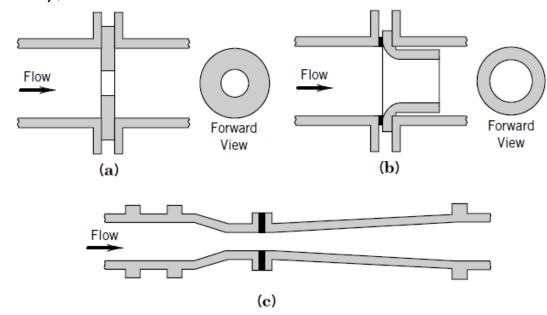


### 1.4. Medidor de obstrução:

 Medição de vazão volumétrica baseado na diferença de pressão introduzida por uma variação controlada no diâmetro da tubulação, causando aumento da velocidade por conservação de massa (efeito Bernoulli);

### • Tipos de obstrução:

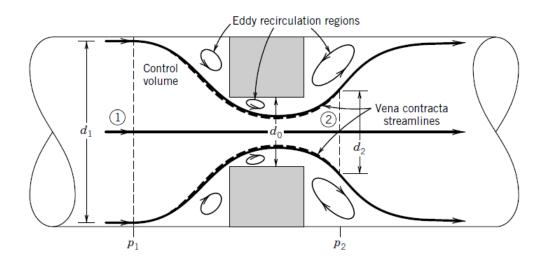
- (a) Placa de orifício;
- (b) Bocal;
- (c) Venturi;



- 1.4. Medidor de obstrução:
  - Balanço de energia (equação de Bernoulli):

$$\frac{p_1}{\gamma} + \frac{\overline{U}_1^2}{2g} = \frac{p_2}{\gamma} + \frac{\overline{U}_2^2}{2g} + h_{12}$$
 (7.6)

• Onde  $\gamma = \rho g$  e  $h_{12}$  é uma perda de pressão irreversível.



ES704 - Aula 07

- 1.4. Medidor de obstrução:
  - Conservação de massa:

$$\overline{U}_1 A_1 = \overline{U}_2 A_2 \tag{7.7}$$

Coeficiente de escoamento:

$$K_0 = CE = C \left[ 1 - \left( \frac{d_0}{d_1} \right)^4 \right]^{-1/2} = C[1 - \beta^4]^{-1/2}$$
 (7.8)

- $A_0 = \pi d_0^2/4$ : área da seção da obstrução;
- E: fator de aproximação de velocidades,  $\beta = d_0/d_1$ ;
- C: coeficiente de descarga para correção do perfil de escoamento na obstrução e regiões de recirculação.

- 1.4. Medidor de obstrução:
  - Vazão volumétrica, fluido incompressível:

$$Q_I = K_0 A_0 \sqrt{\frac{2\Delta p}{\rho}} \tag{7.7}$$

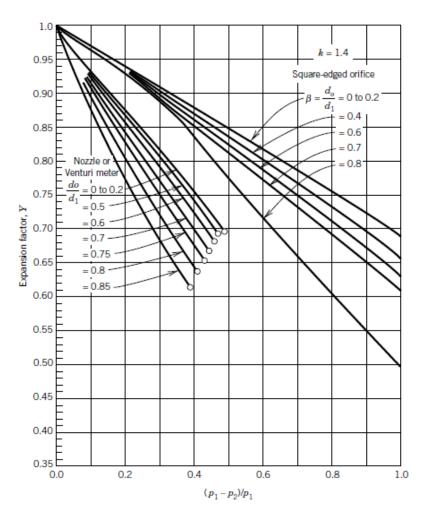
Vazão volumétrica, fluido compressível:

$$Q = YK_0 A_0 \sqrt{\frac{2\Delta p}{\rho}}$$
 (7.8)

Y: fator de expansão adiabática.

- 1.4. Medidor de obstrução:
  - Coeficiente de expansão adiabática.

$$Q = YK_0A_0\sqrt{\frac{2\Delta p}{\rho}}$$



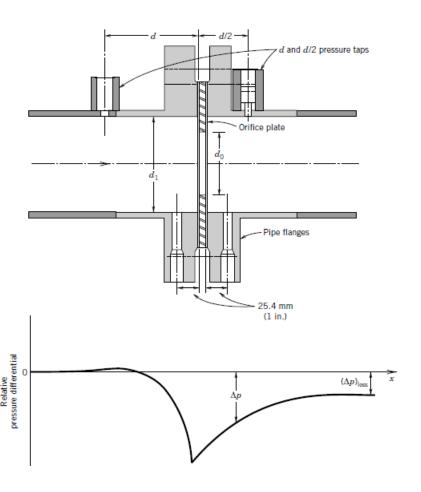
### 1.4. Medidor de obstrução:

#### Placa de orifício:

 Instalada entre as flanges da tubulação, possui comprimento mínimo e perda de carga alta.



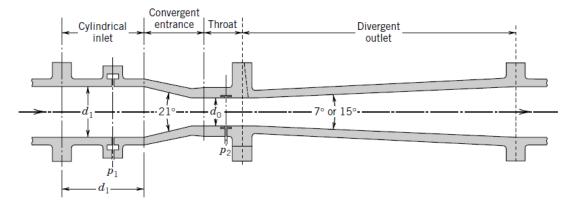




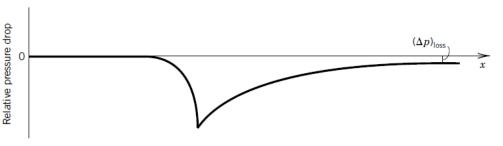
### 1.4. Medidor de obstrução:

#### Venturi:

 Comprimento grande e queda de pressão mínima.





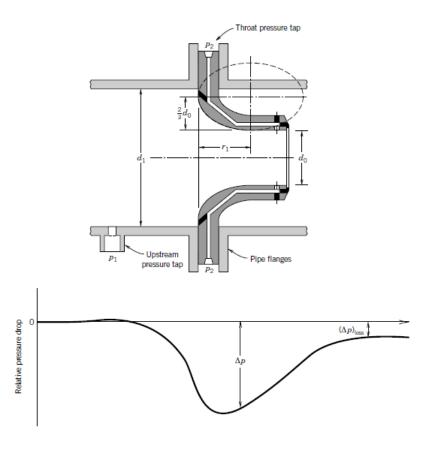


### 1.4. Medidor de obstrução:

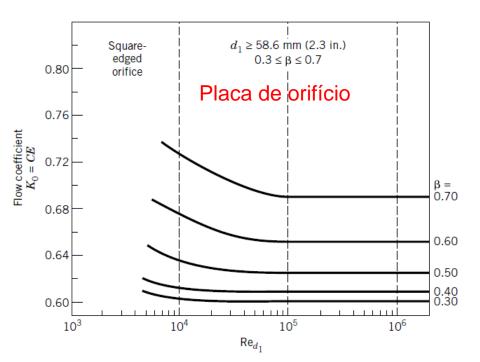
#### Bocal:

 Comprimento médio e queda de pressão média.

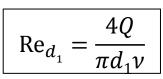




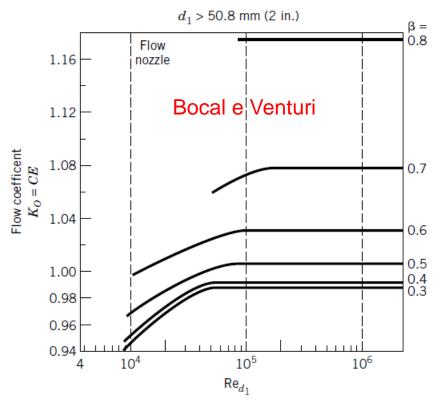
- 1.4. Medidor de obstrução:
  - Coeficiente de escoamento:



$$K_0 = \frac{1}{(1 - \beta^4)^{1/2}} (0.5959 + 0.0312\beta^{2.1} - 0.184\beta^8 + 91.71\beta^{2.5} \text{Re}_{d_1}^{-0.75})$$

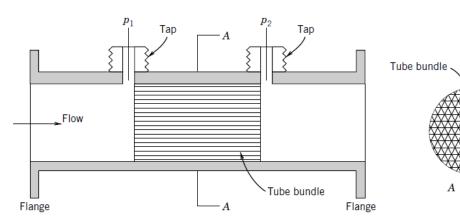


$$Q = Y K_0 A_0 \sqrt{\frac{2\Delta p}{\rho}}$$



- 1.4. Medidor de obstrução:
  - **Escoamento laminar:** no regime laminar, a relação entre vazão e pressão se torna linear,  $Q = K\Delta p$ . Esta condição pode ser atingida reduzindo o diâmetro da obstrução  $d_0$ ;
  - **Bocal sônico:** redução abrupta de  $d_0$  para medição de gases;
  - Elemento laminar: divisão do tubo em canais menores, forçando o escoamento laminar. Não aplicável em suspensões.



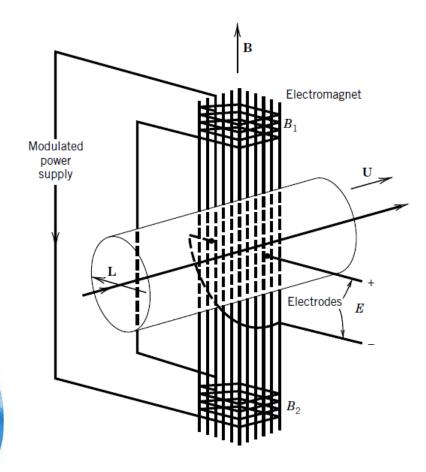


18

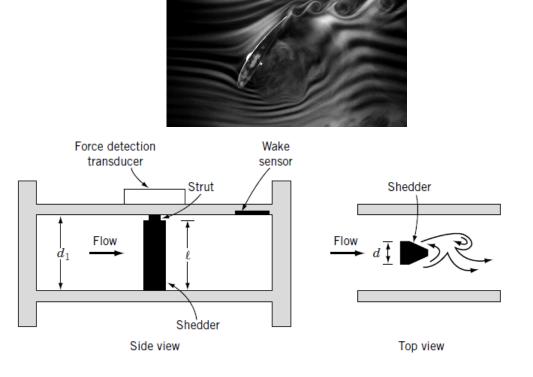
### 1.5. Medidor eletromagnético:

 Para fluidos condutores, a velocidade do escoamento (vazão volumétrica) é medida aplicando um campo magnético transversal B e medindo a tensão induzida E.

 Método não-invasivo.



- 1.6. Vortex shedder (medidor de desprendimento de vórtices):
  - Medição da frequência de vibração devido ao desprendimento de vórtices em um anteparo. Resposta aproximadamente linear.

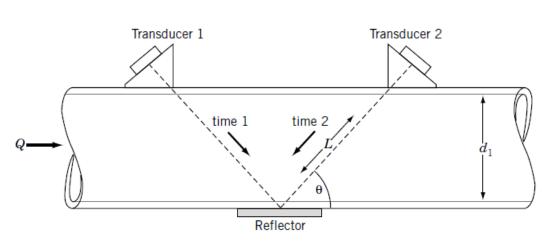




ES704 - Aula 07

### 1.7. Medidor de tempo de trânsito:

 Baseado na diferença do tempo de propagação do som através do escoamento. Utiliza pares de emissor-detector ultrassônicos instalados na parede da tubulação. Não-invasivo.





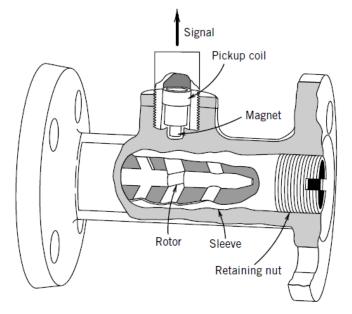
#### 1.8. Rotâmetro:

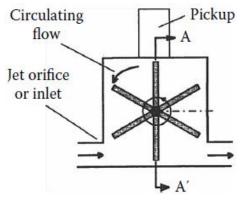
 Baseado no deslocamento vertical de um flutuador em função da vazão de fluido transversal. Utilizado para monitoramento de linha de gases.



#### 1.9. Outro métodos:

- Medidor de turbina;
- Medidor de impulsor;
- Medidor de deslocamento positivo;
- Medidor de efeito Doppler.





#### 2.1. Medidores térmicos:

• A taxa de variação de energia  $\dot{E}$  devido à mudança da temperatura  $\Delta T$  de um fluido em movimento é

$$\dot{E} = \dot{m}c_p \Delta T \tag{7.9}$$

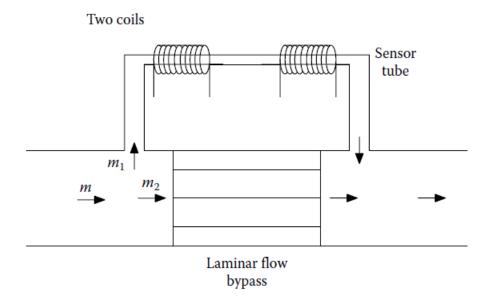
- Onde  $c_p$  é o calor específico do fluido;
- A vazão mássica  $\dot{m}$  é estimada controlando  $\dot{E}$  e medindo  $\Delta T$ ;

### Tipos de medidores:

- Anemômetro térmico;
- Medidor de corrente;
- Medidor de dispersão térmica.

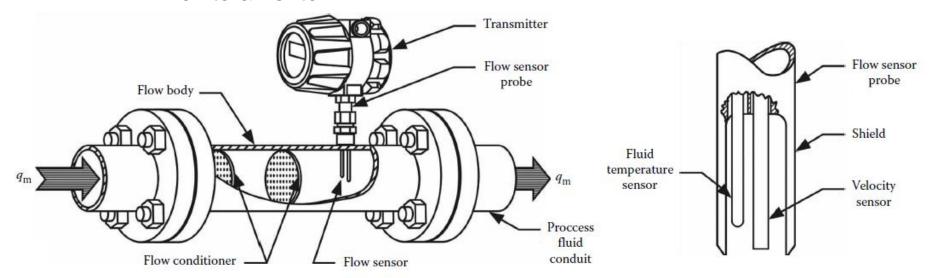
#### 2.1. Medidores térmicos:

- Medidor de corrente:
  - Uma corrente controlada é aplicada no filamentos condutores, transferindo energia ao fluido. A temperatura do fluido é medida antes e depois do sensor.



#### 2.1. Medidores térmicos:

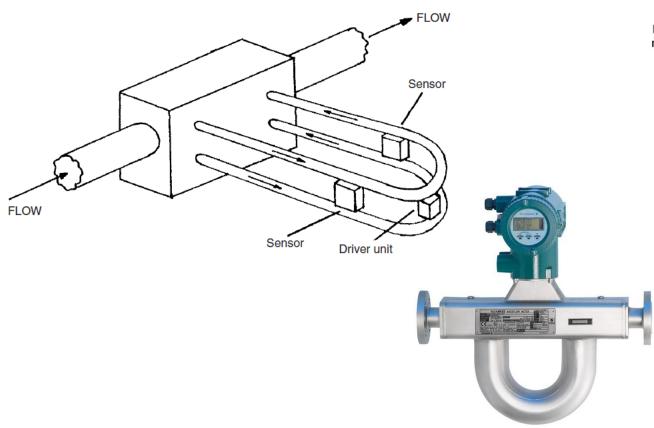
- Medidor de dispersão térmica:
  - Possui dois RTDs para detectar velocidade e temperatura. O sensor de velocidade é aquecido por uma corrente de controle, enquanto que o sensor de temperatura é utilizado apenas para monitoramento.



#### 2.2. Medidor de Coriolis:

- Consiste de um par de tubos paralelos (ou um único tubo com seções paralelas) vibrantes. Os tubos são defletidos devido ao escoamento de fluido (vazão mássica) em seu interior.
- O par de tubos é excitado através de um transdutor eletromecânico na frequência de ressonância, com defasagem de 180°. As partículas no fluido são submetidas a forças decorrentes das vibrações, induzindo movimento na direção ortogonal ao escoamento por forças de Coriolis, que por sua vez causam deflexão dos tubos (superpostas na vibração);
- A vazão mássica é medida indiretamente a partir da deflexão dos tubos (sobreposta nas vibrações de excitação).

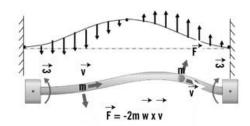
#### 2.2. Medidor de Coriolis:



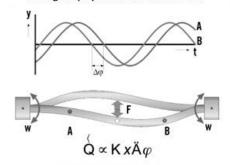
Vibrating tube that has 2 axes of rotation, no flow or twist



Distribution of forces, superimposed cause tube to deform



he resulting force will cause points A and B to be out of phase The angle is proportional to mass flow rate



### Questionário

#### • Questionário:

- 1) Do ponto de vista da aplicação, qual é a necessidade de medir a vazão mássica ao invés da vazão volumétrica, e vice-eversa?
- 2) Todo os sensores de vazão podem ser empregados para medir a velocidade do escoamento?
- 3) Descreva as vantagens e desvantagens da placa de orifício, bocal e Venturi;
- 4) Como funciona um micro-reômetro?

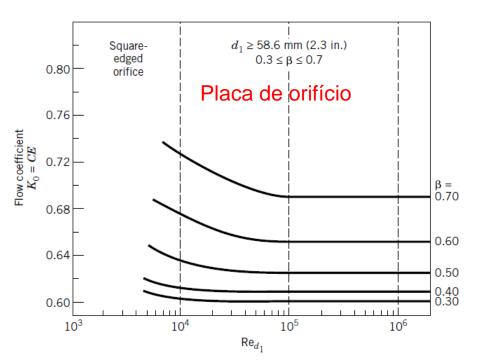
### Referências

#### Referências:

- R.S. Figliola, D.E. Beasley, Theory and Design for Mechanical Measurements, Wiley, 2011.
- A.S. Morris, Measurement & Instrumentation Principles, Butterworth Heinemann, 2001.
- J.G. Webster, H. Eren (Ed.) Measurement, Instrumentation, and Sensors Handbook, CRC Press, 2014.

- Ex. 7.1) Uma placa de orifício (furo com diâmetro de 10 cm) é utilizada para medir o escoamento de água em um duto (diâmetro interno de 20 cm). Um manômetro de mercúrio é empregado para medir a queda de pressão devido ao medidor, indicando 50 cm Hg. Determinar a vazão mássica do escoamento.
  - Densidade da água: ~998 kg/m³@20°C;
  - Densidade do mercúrio: ~13579 kg/m³@20°C.

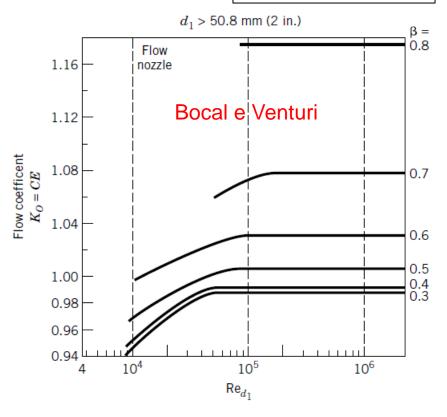
- Ex. 7.1)
  - Coeficiente de escoamento:



$$K_0 = \frac{1}{(1 - \beta^4)^{1/2}} (0.5959 + 0.0312\beta^{2.1} - 0.184\beta^8 + 91.71\beta^{2.5} \text{Re}_{d_1}^{-0.75})$$

$$Re_{d_1} = \frac{4Q}{\pi d_1 \nu}$$

$$Q = Y K_0 A_0 \sqrt{\frac{2\Delta p}{\rho}}$$



### **Ex. 7.1)**

- Manômetro:
  - $\Delta p = Hg(\rho_m \rho) = 6.17 \times 10^4 \text{ Pa};$
- Placa de orifício:
  - $\beta = \frac{d_0}{d_1} = 0.5;$
  - Como não é possível calcular  $Re_d$  (depende de Q), estimar o fator de escoamento na região constante ( $Re_d \ge 10^5$ ):  $K_0 = 0.625$ ;
  - $Q = K_0 A_0 \sqrt{\frac{2\Delta p}{\rho}} = 5.46 \times 10^{-2} \text{ m}^3/\text{s};$
  - Verificando o regime de escoamento:  $Re_d = \frac{4Q}{\pi d_0 \nu} = 6.42 \times 10^5$  (OK!)

- Ex. 7.2) Um manômetro de tubo inclinado (30°) preenchido com fluido manométrico (1910 kg/m³) é utilizado para medir a queda de pressão em um Venturi instalado em tubulação de água (998 kg/m³) à temperatura ambiente.
  - a) Determine a queda de pressão para um deslocamento na escala do manômetro de 4,5 cm;
  - b) Sabendo que o tubo e a região de estrangulamento do Venturi possuem diâmetros de 25 cm e 10 cm, respectivamente, e que o coeficiente de descarga do Venturi é ~0,975, determine a vazão volumétrica e a vazão mássica do escoamento.

### **Ex. 7.2)**

- Manômetro:
  - $\Delta p = L \sin \theta \ g(\rho_m \rho) = 201.3 \ \text{Pa};$
- Venturi:
  - Coeficiente de escoamento:  $K_0 = CE = 0.975 \cdot 1.013 = 0.988$ ;
  - Vazão volumétrica:  $Q = K_0 A_0 \sqrt{\frac{2\Delta p}{\rho}} = 4.9 \times 10^{-3} \text{ m}^3/\text{s};$
  - Vazão mássica: assumindo  $\rho$  constante,  $\dot{m}=\rho Q=4.89$  kg/s.

- Ex. 7.3) Considere um escoamento de ar a 38°C através de um tubo com 6 cm de diâmetro. A queda de pressão gerada por um bocal com orifício de 3 cm é de 75 cm H<sub>2</sub>O.
  - a) Determine o coeficiente de expansão adiabática para uma pressão de entrada  $p_1 = 94,4$  kPa;
  - b) Determine a vazão volumétrica do escoamento.

### • Ex. 7.3)

- a) Coeficiente de expansão adiabática:
  - $\gamma_{ar} = 11.13 \text{ N/m}^3 @ 38^{\circ}\text{C};$
  - $\gamma_{H2O} = 9.81 \text{ kN//m}^3$ ;
  - $\Delta p = (\gamma_{H20} \gamma_{ar})H = (9.81 0.01) \times 10^3 \cdot 75 \times 10^{-2} = 7350 \text{ Pa};$
  - $\frac{\Delta p}{p_1} = \frac{7350}{94.4 \times 10^3} = 0.08;$
  - $\beta = \frac{d_0}{d_1} = \frac{3}{6} = 0.5$ ;
  - Da tabela  $\rightarrow Y \cong 0.98$

- Ex. 7.3)
  - a) Vazão mássica:
    - Coeficiente de escoamento: escolhendo a região constante para  $\beta = 0.5 \rightarrow K_0 \cong 1$ ;

• 
$$Q = YK_0A0\sqrt{\frac{2\Delta p}{\rho}} = 0.98 \cdot 1 \cdot 7.01 \times 10^{-4} \sqrt{2\frac{7350}{1.14}} = 0.08 \text{ m}^3/\text{s};$$

• Obs: Verificar o valor de  $K_0$  pelo número de Reynolds.

- Ex. 7.4) A vazão de água a 15°C através de um tubo de 10 cm é 0,5 m³/min.
  - a) Projete um Venturi que produza uma queda de pressão de 76 cm H<sub>2</sub>O para a vazão especificada.

- **Ex. 7.4)** 
  - a) Venturi:
    - Água a 15°C:  $\gamma_{H2O} = 9.81 \times 10^3 \text{ N/m}^2$ ,  $\nu = 1.14 \text{ mm}^2/\text{s}$ ;
    - $\Delta p \cong \gamma_{H20} H = 7.46 \times 103 \text{ Pa};$

• 
$$Q = K_0 A_0 \sqrt{\frac{2\Delta p}{\rho}} \Rightarrow K_0 A_0 = 0.0022$$

### Ex. 7.4)

- a) Venturi:
  - Para  $\beta = 0.5$ ,  $d_0 = 5$  cm,  $A_0 = 0.002 \implies K0 \cong 1$ ;
  - Nestas condições,  $Re_d = \frac{4Q}{\pi d_1 \nu} = 8 \times 10^4$
  - O valor é compatível com a tabela.
  - Obs: testar os outros valores de  $\beta$ .