



UNIVERSIDADE FEDERAL DE SANTA CATARINA  
Campus Araranguá - ARA  
Departamento de Energia e Sustentabilidade

---

# UNIDADE 6

## ESCOAMENTO INCOMPRESSÍVEL NÃO VISCOSO

# Equação de Euler

---

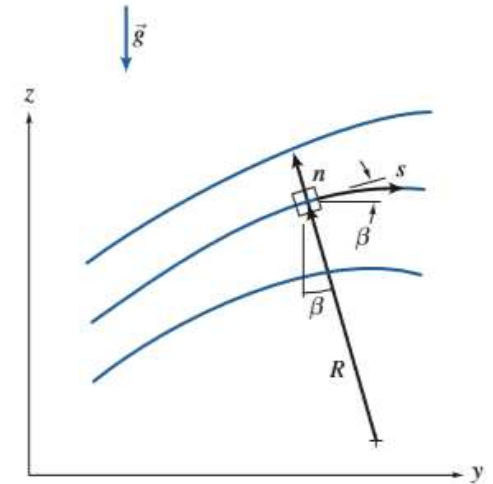
- No último capítulo, deduzimos as equações do movimento para um fluido incompressível, com propriedades constantes e newtoniano. Agora, podemos aplicar simplificações a fim de modelar situações práticas.
- Em muitas aplicações, o escoamento pode ser considerado invíscido (sem atrito ou não viscoso), de modo que adota-se  $\mu = 0$ .
- Assim, as equações de Navier-Stokes são simplificadas. Para a direção x, temos:

**Equação genérica (dir. X)** 
$$\rho \left( u \frac{\partial u}{\partial x} + v \frac{\partial u}{\partial y} + w \frac{\partial u}{\partial z} + \frac{\partial u}{\partial t} \right) = \rho g_x - \frac{\partial p}{\partial x} + \mu \left( \frac{\partial^2 u}{\partial x^2} + \frac{\partial^2 u}{\partial y^2} + \frac{\partial^2 u}{\partial z^2} \right)$$

**Equação de Euler (dir. X)** 
$$\rho \left( u \frac{\partial u}{\partial x} + v \frac{\partial u}{\partial y} + w \frac{\partial u}{\partial z} + \frac{\partial u}{\partial t} \right) = \rho g_x - \frac{\partial p}{\partial x}$$

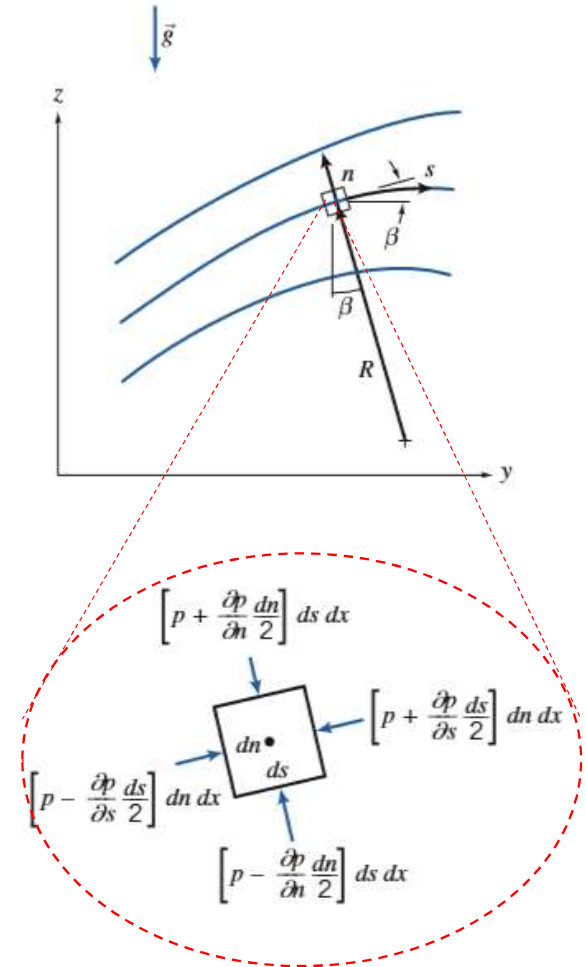
# Equação de Euler em coordenadas de LC

- No escoamento em regime permanente, uma partícula fluida move-se ao longo de uma LC (linhas de trajetória e corrente coincidem). Assim, ao descrever o movimento de uma partícula em regime permanente, a distância ao longo de uma LC é uma coordenada lógica para se escrever as equações do movimento.
- Deduziremos a equação de Euler em **coordenadas de LC**. Isso permitirá analisar variações de pressão e velocidade ao longo do escoamento.
- Considere o esquema ao lado.



# Equação de Euler em coordenadas de LC

- No escoamento em regime permanente, uma partícula fluida move-se ao longo de uma LC (linhas de trajetória e corrente coincidem). Assim, ao descrever o movimento de uma partícula em regime permanente, a distância ao longo de uma LC é uma coordenada lógica para se escrever as equações do movimento.
- Deduziremos a equação de Euler em **coordenadas de LC**. Isso permitirá analisar variações de pressão e velocidade ao longo do escoamento.
- Considere o esquema ao lado.



# Equação de Euler em coordenadas de LC

- Aplicando a 2ª lei de Newton na direção  $s$  ao elemento de volume  $dsdndx$ :

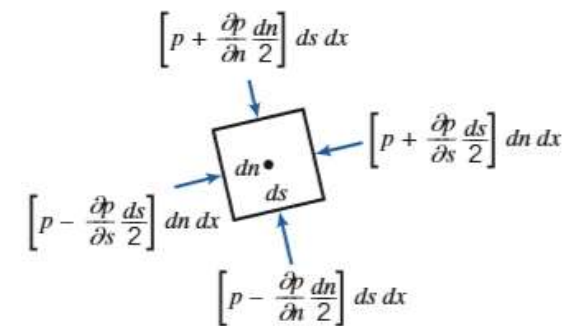
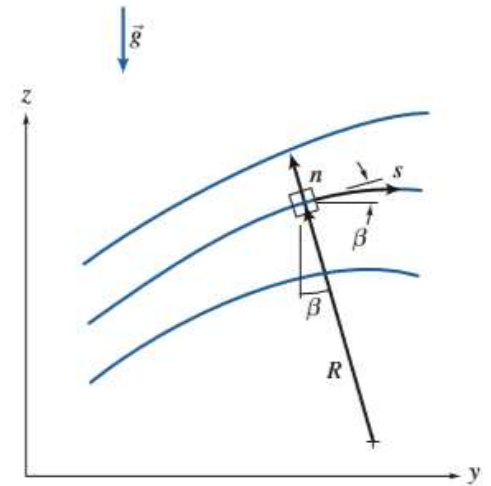
$$dF_{s,s} + dF_{b,s} = dma_s$$

- A aceleração na direção  $s$  ( $a_s$ ) é:

$$a_s = \frac{dV_s}{dt} = \frac{\partial V_s}{\partial t} + V_s \frac{\partial V_s}{\partial s} \quad \text{análogo a: } a_x = \frac{\partial u}{\partial t} + u \frac{\partial u}{\partial x} + v \frac{\partial u}{\partial y} + w \frac{\partial u}{\partial z}$$

- Como o escoamento é invíscido, as forças de superfície são devidas apenas às pressões nas faces.

$$\left(p - \frac{\partial p}{\partial s} \frac{ds}{2}\right) dndx - \left(p + \frac{\partial p}{\partial s} \frac{ds}{2}\right) dndx - dm g \sin \beta = dm \left( \frac{\partial V_s}{\partial t} + V_s \frac{\partial V_s}{\partial s} \right)$$



# Equação de Euler em coordenadas de LC

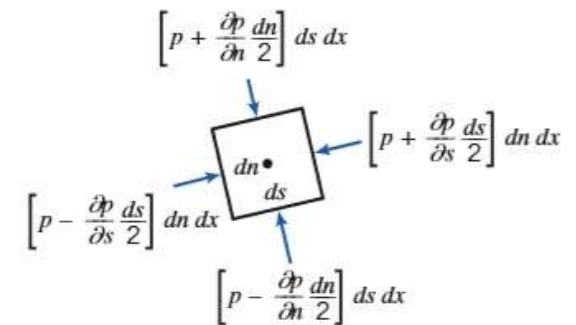
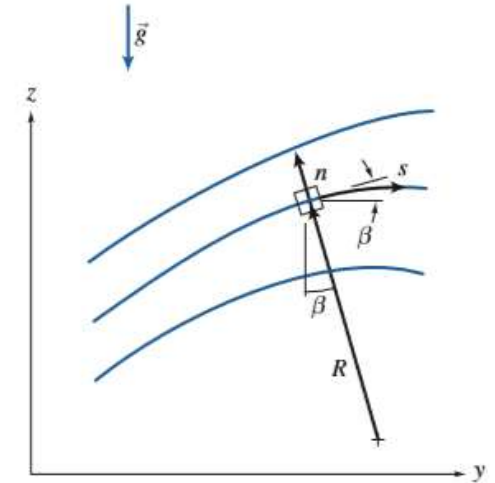
- Substituindo a densidade e o volume e simplificando:

$$\left(p - \frac{\partial p}{\partial s} \frac{ds}{2}\right) dndx - \left(p + \frac{\partial p}{\partial s} \frac{ds}{2}\right) dndx - \rho dx ds dn g \sin \beta = \rho dx ds dn \left(\frac{\partial V_s}{\partial t} + V_s \frac{\partial V_s}{\partial s}\right)$$

$$-\frac{\partial p}{\partial s} - \rho g \sin \beta = \rho \left(\frac{\partial V_s}{\partial t} + V_s \frac{\partial V_s}{\partial s}\right)$$

- Como  $\sin \beta = \frac{\partial z}{\partial s} \longrightarrow -\frac{1}{\rho} \frac{\partial p}{\partial s} - g \frac{\partial z}{\partial s} = \frac{\partial V_s}{\partial t} + V_s \frac{\partial V_s}{\partial s}$
- Em regime permanente e sem desnível  $\left(\frac{\partial z}{\partial s} = 0\right)$

$$\frac{1}{\rho} \frac{\partial p}{\partial s} = -V_s \frac{\partial V_s}{\partial s} = -V \frac{\partial V}{\partial s}$$



# Equação de Euler em coordenadas de LC

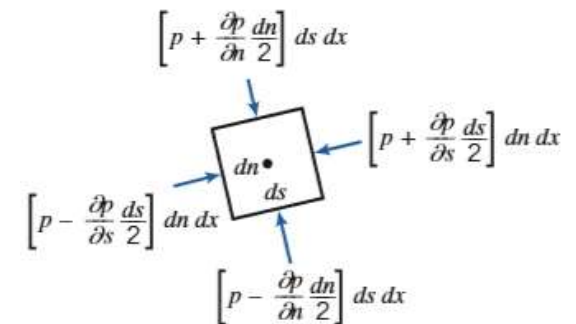
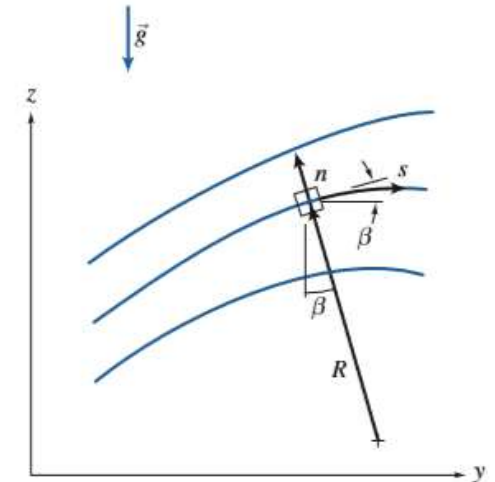
- Substituindo a densidade e o volume e simplificando:

$$\left(p - \frac{\partial p}{\partial s} \frac{ds}{2}\right) dndx - \left(p + \frac{\partial p}{\partial s} \frac{ds}{2}\right) dndx - \rho dx ds dn g \sin \beta = \rho dx ds dn \left(\frac{\partial V_s}{\partial t} + V_s \frac{\partial V_s}{\partial s}\right)$$

$$-\frac{\partial p}{\partial s} - \rho g \sin \beta = \rho \left(\frac{\partial V_s}{\partial t} + V_s \frac{\partial V_s}{\partial s}\right)$$

- Como  $\sin \beta = \frac{\partial z}{\partial s} \longrightarrow -\frac{1}{\rho} \frac{\partial p}{\partial s} - g \frac{\partial z}{\partial s} = \frac{\partial V_s}{\partial t} + V_s \frac{\partial V_s}{\partial s}$
- Em regime permanente e sem desnível  $\left(\frac{\partial z}{\partial s} = 0\right)$

$$\boxed{\frac{1}{\rho} \frac{\partial p}{\partial s} = -V \frac{\partial V}{\partial s}} \longrightarrow \text{p e V variam inversamente}$$



# Equação de Euler em coordenadas de LC

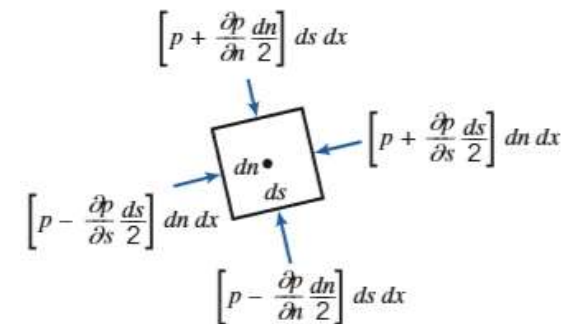
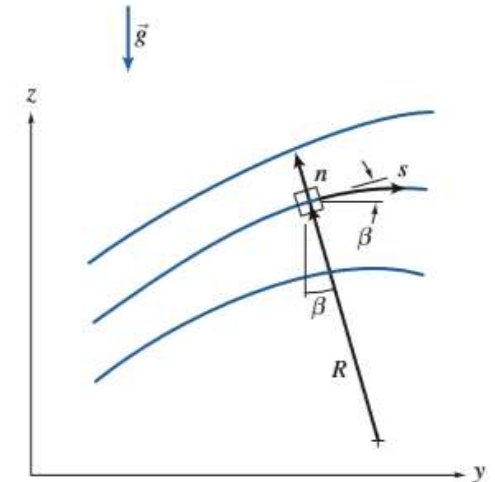
- Para a direção **n**:

$$dF_{s,n} + dF_{b,n} = dma_n$$

- Expandindo a expressão:

$$\left(p - \frac{\partial p}{\partial n} \frac{dn}{2}\right) ds dx - \left(p + \frac{\partial p}{\partial n} \frac{dn}{2}\right) ds dx - \rho dx ds dn g \cos \beta = \rho dx ds dn a_n$$

$$-\frac{\partial p}{\partial n} - \rho g \cos \beta = \rho a_n$$





# Equação de Euler em coordenadas de LC

- Para a direção **n**:

$$dF_{s,n} + dF_{b,n} = dma_n$$

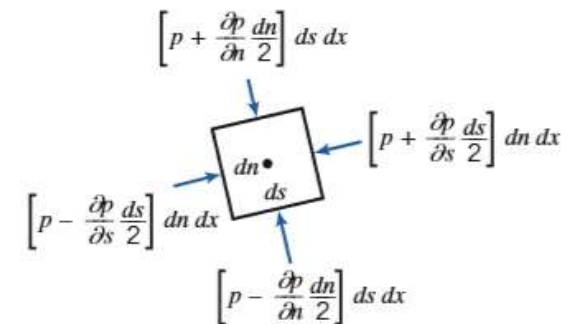
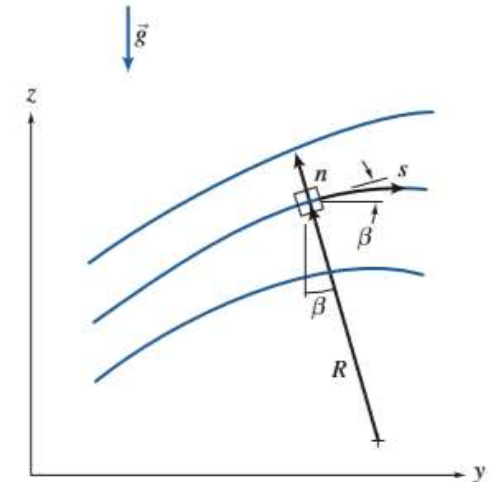
- Expandindo a expressão:

$$\left(p - \frac{\partial p}{\partial n} \frac{dn}{2}\right) ds dx - \left(p + \frac{\partial p}{\partial n} \frac{dn}{2}\right) ds dx - \rho dx ds dn g \cos \beta = \rho dx ds dn a_n$$

$$-\frac{\partial p}{\partial n} - \rho g \cos \beta = \rho a_n$$

- Como  $\cos \beta = \frac{\partial z}{\partial n}$  e adotando em regime permanente  $a_n = -\frac{V^2}{R}$

$$-\frac{1}{\rho} \frac{\partial p}{\partial n} - g \frac{\partial z}{\partial n} = -\frac{V^2}{R} \quad \xrightarrow{\text{plano horizontal}} \quad \boxed{\frac{1}{\rho} \frac{\partial p}{\partial n} = \frac{V^2}{R}}$$



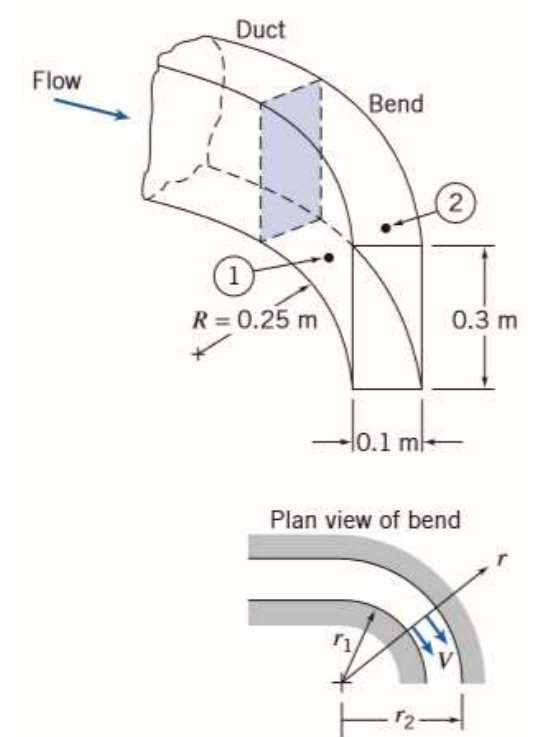
# Equação de Euler em coordenadas de LC

**Exemplo 6.1:** Estimar a vazão volumétrica de ar no duto a partir de medições de pressão na superfície interna e externa da curva:

$$\Delta p = p_2 - p_1 = 40 \text{ mmH}_2\text{O}$$

Hipóteses:

- 1) regime permanente;
- 2) sem atrito (uniforme);
- 3) incompressível.



# Equação de Euler em coordenadas de LC

---

Aplicando a equação de Euler para a componente **n** (radial) cruzando as linhas de corrente do escoamento, temos:

$$\frac{1}{\rho} \frac{\partial p}{\partial n} = \frac{V^2}{R} \longrightarrow \frac{\partial p}{\partial r} = \rho \frac{V^2}{r}$$

Como a seção transversal é constante e não há atrito, a velocidade ao longo da direção *s* não se altera. Portanto:

$$\frac{1}{\rho} \frac{\partial p}{\partial s} = -V \frac{\partial V}{\partial s} \xrightarrow{\text{0}} \frac{\partial p}{\partial s} = 0 \longrightarrow p = p(r) \longrightarrow \frac{\partial p}{\partial r} = \frac{dp}{dr} = \rho \frac{V^2}{r}$$

Separando variáveis e integrando:

$$dp = \rho V^2 \frac{dr}{r} \longrightarrow p_2 - p_1 = \rho V^2 \ln \frac{r_2}{r_1}$$

$$p_2 - p_1 = 1000 * 9,81 * \frac{40}{1000} = 392,4 \text{ [Pa]}$$

$$\rho = 1,23 \text{ [kg/m}^3\text{]}$$

# Equação de Euler em coordenadas de LC

---

Calculando V:

$$V = \sqrt{\frac{p_2 - p_1}{\rho \ln \frac{r_2}{r_1}}} = \sqrt{\frac{392,4}{1,23 \ln \frac{0,35}{0,25}}} = 30,5 \left[ \frac{m}{s} \right]$$

Da definição de vazão volumétrica:

$$Q = VA = 30,5 * 0,1 * 0,3 = 0,916 \left[ \frac{m^3}{s} \right]$$

# Equação de Bernoulli

---

- Ao integrar a equação de Euler em regime permanente ao longo de uma LC, obtemos a equação de Bernoulli:

$$-\frac{1}{\rho} \frac{\partial p}{\partial s} - g \frac{\partial z}{\partial s} = V \frac{\partial V}{\partial s} \quad \text{Eq. Euler ao longo de } s \text{ (RP)}$$

- Se uma partícula fluida percorre um comprimento  $ds$  ao longo de uma LC, podemos escrever:

$$\frac{\partial p}{\partial s} ds = dp$$

$$\frac{\partial z}{\partial s} ds = dz$$

$$\frac{\partial V}{\partial s} ds = dV$$

$$-\frac{dp}{\rho} - g dz - V dV = 0 \quad \xrightarrow{\text{integrando}}$$

$$\int \frac{dp}{\rho} + \int g dz + \int V dV = 0$$

$\rho$  constante

$$\boxed{\frac{p}{\rho} + \frac{V^2}{2} + gz = \text{constante}}$$

# Equação de Bernoulli

---

- Condições estabelecidas para dedução da Equação de Bernoulli:

1. Regime Permanente
2. Esc. incompressível
3. Esc. invíscido
4. Esc. ao longo de uma LC.

$$\frac{p}{\rho} + \frac{V^2}{2} + gz = \textit{constante}$$

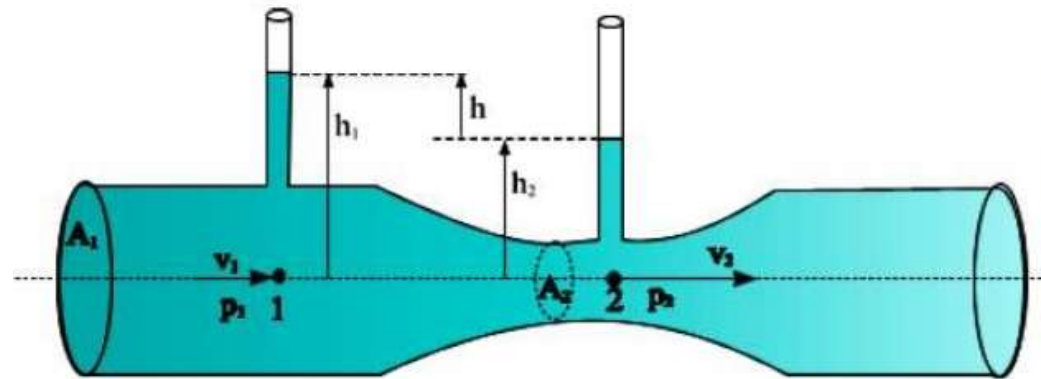
- Interpretação física:

**As variações de pressão, velocidade e altura se compensam ao longo de uma linha de corrente.**

# Equação de Bernoulli

---

**Exemplo:** O tubo de Venturi é um dispositivo utilizado para medição indireta de velocidade em uma tubulação, a partir de tomadas de pressão. Determine a velocidade em 1 em função do desnível  $h$  do manômetro, de  $g$  e das áreas  $A_1$  e  $A_2$ .



# Equação de Bernoulli

---

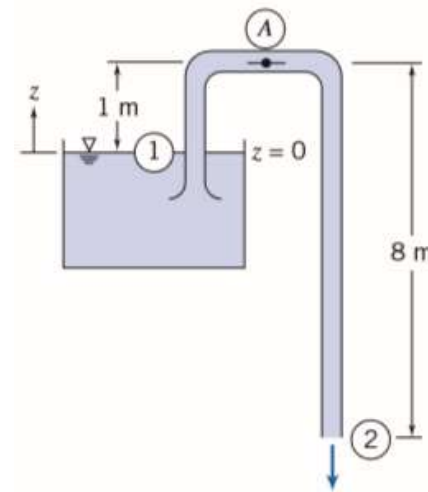
**Exemplo:** Água flui de um tanque muito grande através de um pequeno orifício posicionado na porção inferior. Estime a velocidade de descarga.



# Equação de Bernoulli

---

**Exemplo 6.4:** Um tubo em U atua como um sifão d'água. A curva no tubo está 1 m acima da superfície da água; a saída do tubo está 7 m abaixo. O fluido sai pela extremidade inferior do sifão como um jato livre, à pressão atmosférica. Se o escoamento é sem atrito, em primeira aproximação, determine a velocidade do jato e a pressão absoluta do fluido na curva.



# Pressões estática, dinâmica e de estagnação

- A pressão explícita na equação de Bernoulli é conhecida como pressão estática ou termodinâmica.

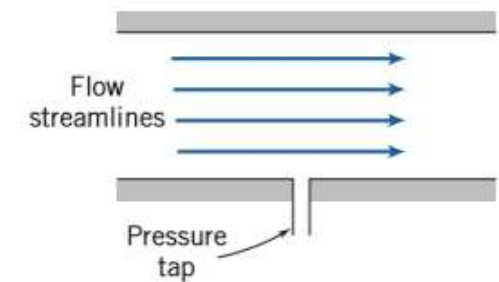
$$\frac{p}{\rho} + \frac{V^2}{2} + gz = \text{constante} \longrightarrow \boxed{p} + \rho \frac{V^2}{2} + \rho gz = \text{constante}$$

- Como medir essa pressão?

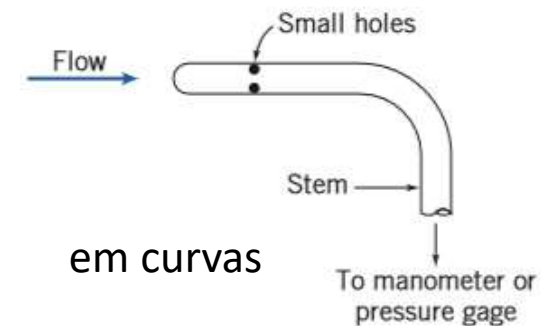
**Eq. Euler na direção n**  $\frac{1}{\rho} \frac{\partial p}{\partial n} + g \frac{\partial z}{\partial n} = \frac{V^2}{R}$

**Na ausência de gravidade e em tubulação reta**

$$\frac{\partial p}{\partial n} = 0$$



(a) Wall pressure tap



# Pressões estática, dinâmica e de estagnação

---

- Se assumirmos que a energia potencial não varia ao longo da linha de corrente, temos:

$$p + \rho \frac{V^2}{2} + \cancel{\rho g z} = \text{constante} \quad \nearrow 0$$

- A soma da pressão estática com um termo de pressão vinculado à energia cinética do fluido se mantém constante ao longo da LC em um escoamento sem atrito. Essa é a pressão de estagnação, interpretada como a pressão decorrente da desaceleração do fluido até o repouso.
- Em um escoamento incompressível, a equação de Bernoulli pode ser utilizada para relacionar variações de velocidade e de pressão ao longo da LC. Desprezando diferença de elevação:

$$\frac{p}{\rho} + \frac{V^2}{2} = \frac{p_o}{\rho} + \cancel{\frac{V_o^2}{2}} \quad \nearrow 0 \quad \longrightarrow \quad p_o = p + \rho \frac{V^2}{2}$$

- Se a pressão estática for  $p$  em um ponto do escoamento em que a velocidade é  $V$ , a pressão de estagnação  $p_o$  onde a velocidade de estagnação é  $V_o = 0$  pode ser calculada como:

# Pressões estática, dinâmica e de estagnação

---

- A pressão dinâmica é o déficit entre a pressão de estagnação e a pressão estática. Ela recebe este nome, pois está associada à velocidade do escoamento.

$$p_o = p + \rho \frac{V^2}{2} \rightarrow \text{Pressão dinâmica}$$

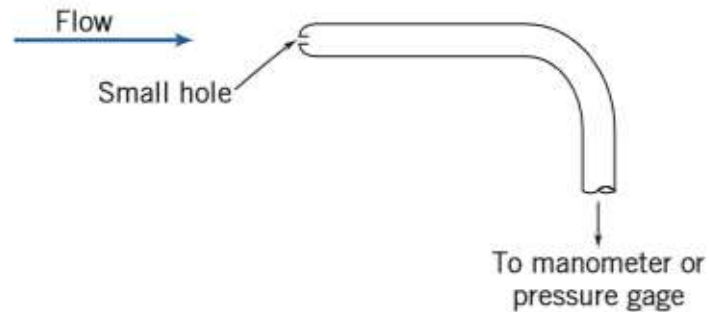
- Resolvendo a expressão acima para a velocidade, temos:

$$V = \sqrt{\frac{2(p_o - p)}{\rho}}$$

- Logo, pode-se determinar a velocidade do escoamento a partir das medições das pressões de estagnação e estática do fluido.

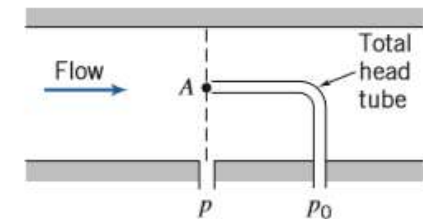
# Pressões estática, dinâmica e de estagnação

- A pressão de estagnação é medida com uma sonda chamada de tubo de pitot. A tomada de pressão é acoplada em uma abertura na ponta da sonda, orientada contra o escoamento. A sonda deve estar alinhada com o escoamento.

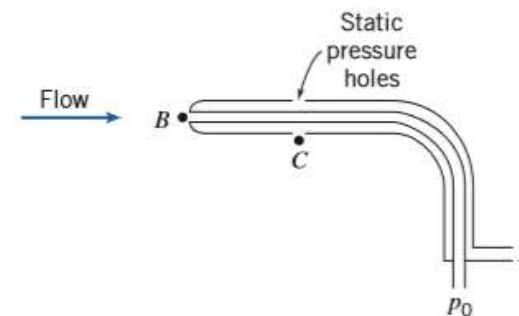


**Fig. 6.3** Measurement of stagnation pressure.

- Outra possibilidade é utilizar sondas para medição combinada de pressão estática e de estagnação.



(a) Total head tube used with wall static tap

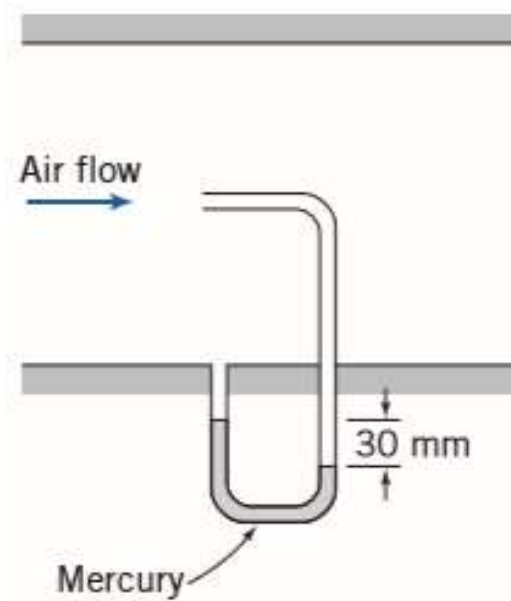


(b) Pitot-static tube

# Pressões estática, dinâmica e de estagnação

---

**Exemplo:** Um tubo de pitot é inserido em um escoamento de ar a fim de medir a velocidade (vide figura). A pressão estática é medida no mesmo ponto do escoamento, usando uma tomada de pressão junto à parede. Determine a velocidade do escoamento.



# Pressões estática, dinâmica e de estagnação

---

**Exemplo:** Um avião leve voa a 150 km/h no ar padrão a 1000 m de altitude ( $p = 89,9$  kPa,  $\rho = 1,12$  kg/m<sup>3</sup>). Determine a pressão de estagnação na borda de ataque da asa e a pressão estática em outro ponto perto da asa em que a velocidade relativa ao ar é 60 m/s.

$$V_{ar} = 0$$

