



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

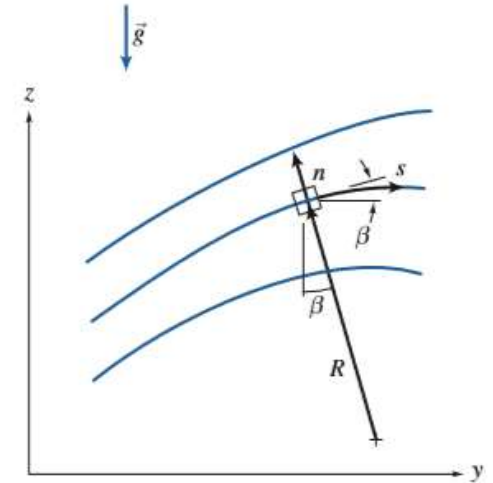
Equação de Euler (dir. X)
$$\rho \left(u \frac{\partial u}{\partial x} + v \frac{\partial u}{\partial y} + w \frac{\partial u}{\partial z} + \frac{\partial u}{\partial t} \right) = \rho g_x - \frac{\partial p}{\partial x}$$

Equação de Euler

Exemplo: Num escoamento sem atrito e incompressível, o campo de velocidade (m/s) e a força de campo são dados por $\vec{V} = Ax\hat{i} - Ay\hat{j}$ e $\vec{g} = -g\hat{k}$; as coordenadas são medidas em metros. A pressão no ponto (0;0;0) é p_0 . Obtenha uma expressão para o campo de pressão $p(x;y;z)$.

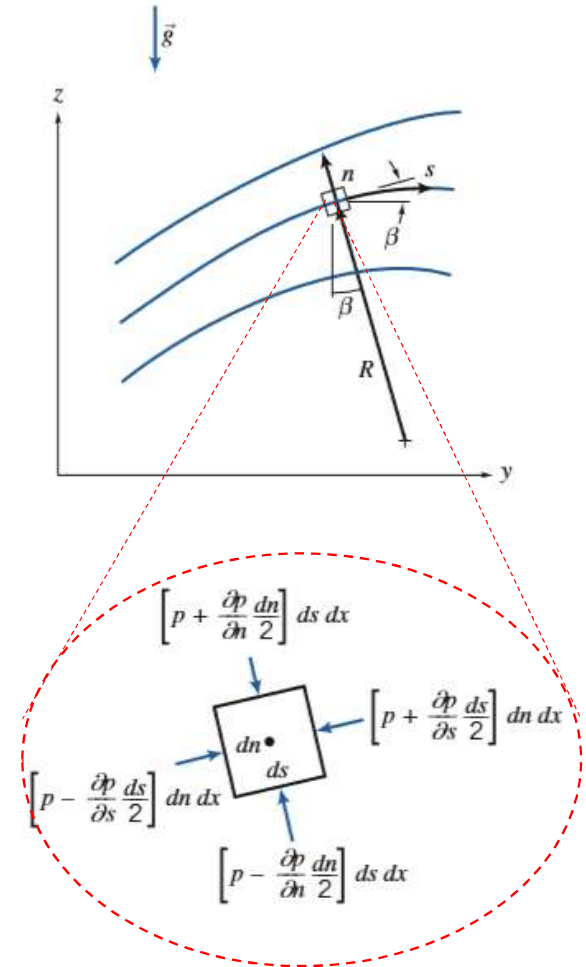
Equação de Euler em coordenadas de LC

- 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 $dsdndx$:

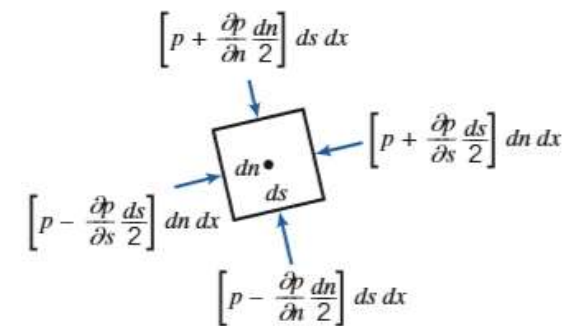
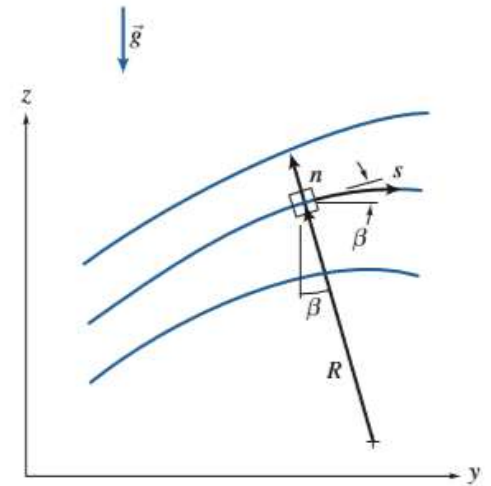
$$dF_{s,s} + dF_{b,s} = dma_s$$

- 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

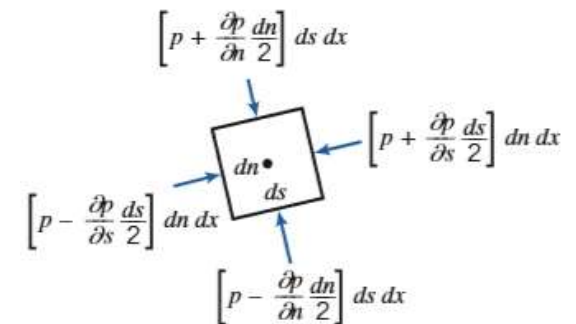
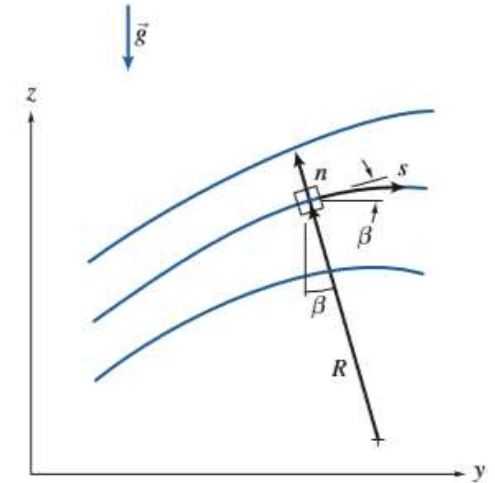
- Substituindo a densidade e o volume e simplificando:

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

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

- 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:

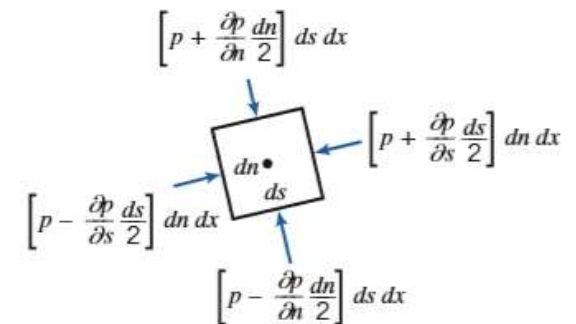
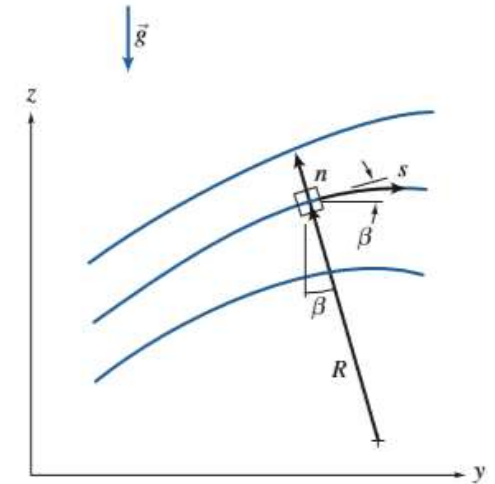
$$\left(p - \frac{\partial p}{\partial s} \frac{ds}{2}\right) dndx - \left(p + \frac{\partial p}{\partial s} \frac{ds}{2}\right) dndx - \rho dx ds dn g \sin \beta = \rho dx ds dn \left(\frac{\partial V_s}{\partial t} + V_s \frac{\partial V_s}{\partial s}\right)$$

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

- 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 $\left(\frac{\partial z}{\partial s} = 0\right)$

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

p e V variam inversamente



Equação de Euler em coordenadas de LC

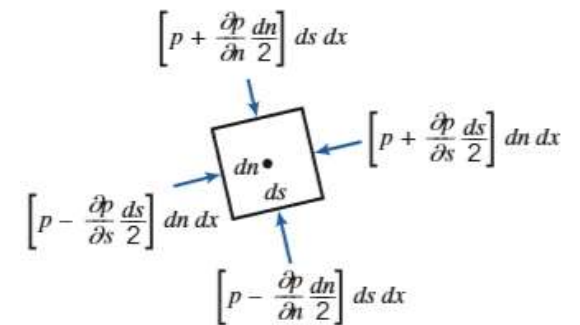
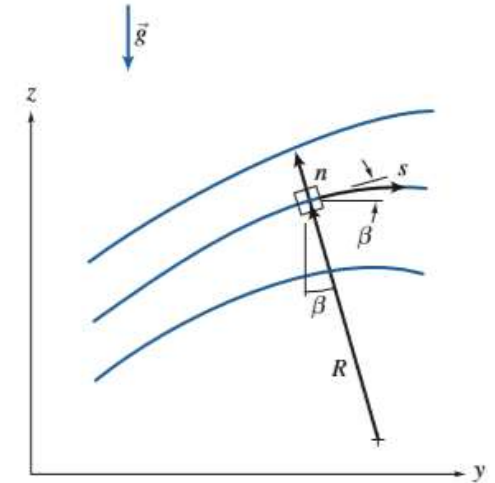
- Para a direção **n**:

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

- Expandindo a expressão:

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

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



Equação de Euler em coordenadas de LC

- Para a direção **n**:

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

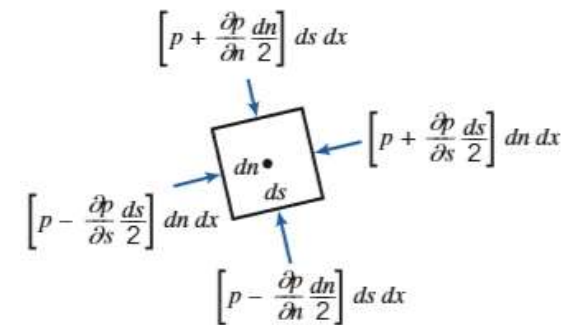
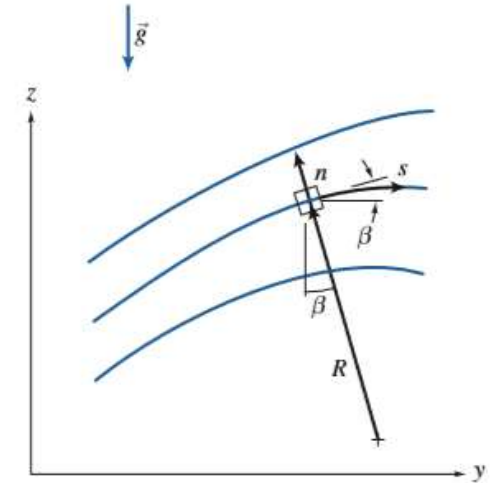
- Expandindo a expressão:

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

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

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

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



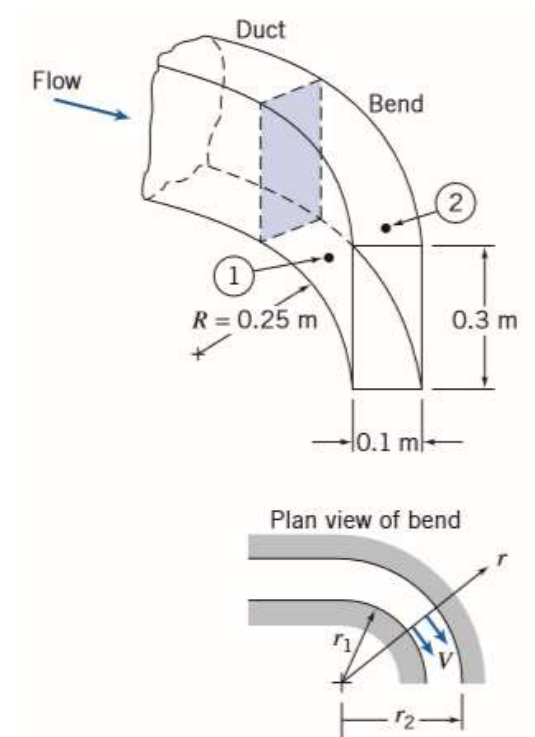
Equação de Euler em coordenadas de LC

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:

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

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:

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

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

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

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

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

ρ 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.

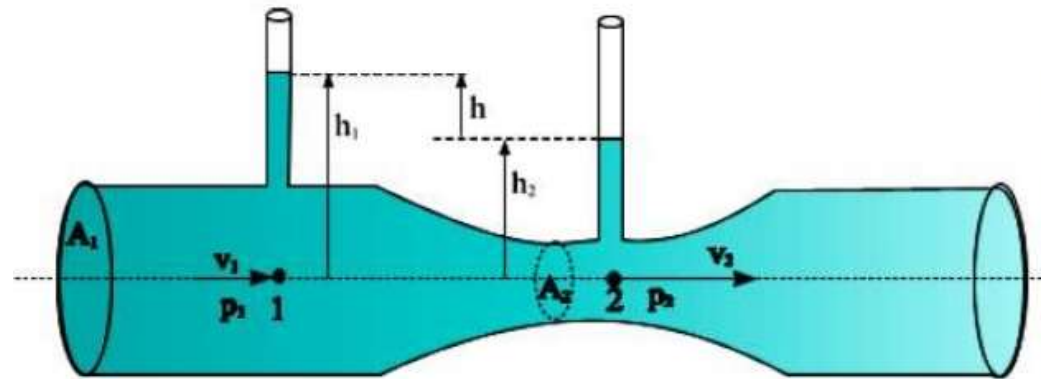
$$\frac{p}{\rho} + \frac{V^2}{2} + gz = \textit{constante}$$

- Interpretação física:

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

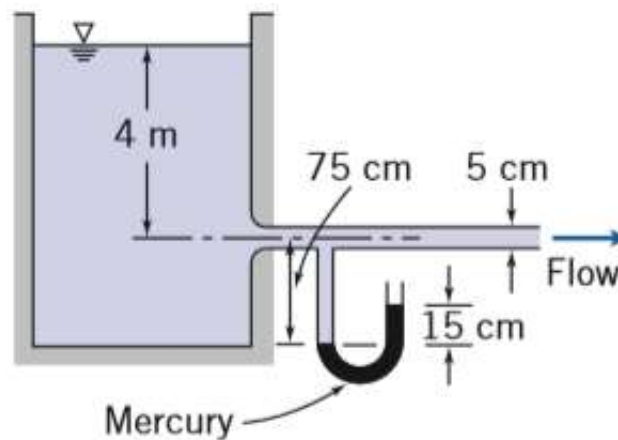
Equação de Bernoulli

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 tubo de 50 mm de diâmetro. O líquido do manômetro é mercúrio. Estime a velocidade no tubo e a vazão de descarga.



Pressões estática, dinâmica e de estagnação

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

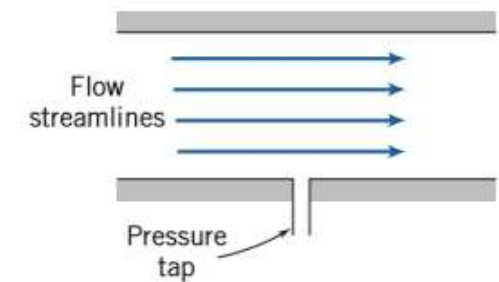
$$\frac{p}{\rho} + \frac{V^2}{2} + gz = \text{constante} \longrightarrow \boxed{p} + \rho \frac{V^2}{2} + \rho gz = \text{constante}$$

- Como medir essa pressão?

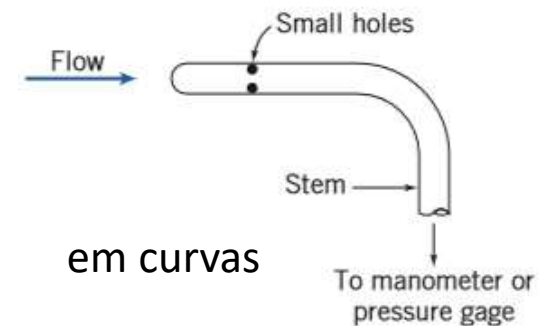
Eq. Euler na direção n $\frac{1}{\rho} \frac{\partial p}{\partial n} + g \frac{\partial z}{\partial n} = \frac{V^2}{R}$

Direção na ausência de gravidade e em tubulação reta

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



(a) Wall pressure tap



Pressões estática, dinâmica e de estagnação

- A pressão de estagnação é obtida quando um fluido em movimento é desacelerado até velocidade zero por meio de um processo sem atrito.
- 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:

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

- 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:

$$\frac{p}{\rho} + \frac{V^2}{2} = \frac{p_o}{\rho} + \frac{V_o^2}{2} \quad \xrightarrow{\quad} \quad p_o = p + \rho \frac{V^2}{2}$$


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.

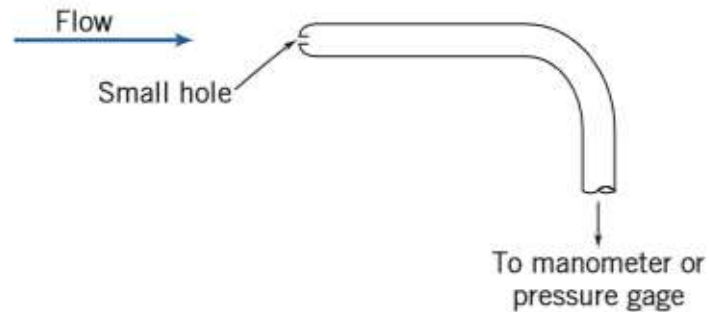
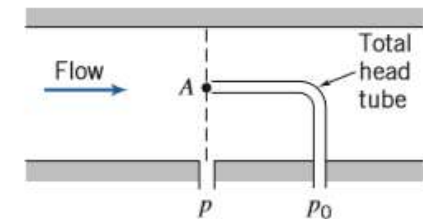
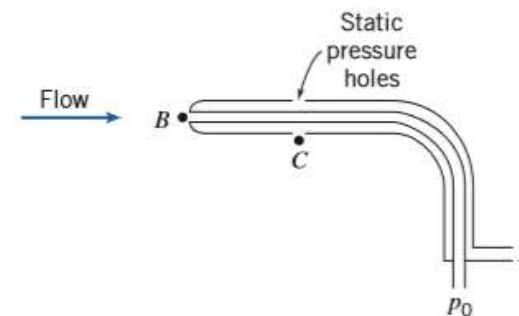


Fig. 6.3 Measurement of stagnation pressure.

- 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 6.2: 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.

