

AULA 5 – FT I EQUAÇÃO DA ENERGIA PARA REGIME PERMANENTE EQUAÇÃO DE BERNOULLI

Prof. Gerônimo V. Tagliaferro





Nas aulas anteriores foi introduzida a equação da continuidade. Essa equação conclui que, para que a hipótese de regime permanente seja verdadeira, a massa de fluido que flui por uma seção de um tubo de corrente deve ser idêntica àquela que o abandona por outra seção qualquer.

Pode-se, então, fazer um balanço das massas ou vazões em massa entre as seções de entrada ou saída de um certo escoamento.



Com base no fato de que a energia não pode ser criada nem destruída, mas apenas transformada, é possível construir uma equação que permitirá fazer o balanço das energias, da mesma forma como foi feito para as massas, por meio da equação da continuidade.

A equação que permite tal balanço chama-se equação da energia e nos permitirá, associada à equação da continuidade, resolver inúmeros problemas práticos como, por exemplo: determinação da potência de máquinas hidráulicas, determinação de perdas em escoamento, transformação de energia, etc.



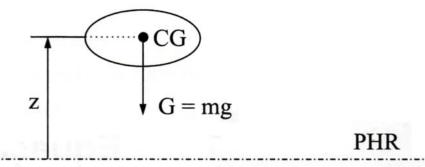
Tipos de energias mecânicas associadas a um fluido

$A - ENERGIA POTENCIAL (E_P)$

É o estado de energia do sistema devido à sua posição no campo de gravidade em relação a um plano horizontal de referência (PHR).

Essa energia é medida pelo potencial de realização de trabalho do sistema. Seja, por exemplo, um sistema de peso G = mg, cujo centro de gravidade está a uma cota z em relação a um PHR, conforme mostrado na figura a seguir.





Como: Trabalho = Força x Deslocamento

Então: W = Gz = mgz

Mas, pelo que foi dito anteriormente, $E_P = W$; logo:

$$E_P = mgz$$



Note-se que, na equação, que será introduzida posteriormente, interessará somente a diferença das energias potenciais de um ponto a outro do fluido, de forma que a posição do PHR não alterará a solução dos problemas. Isto é, o PHR é adotado arbitrariamente, conforme a conveniência da solução do problema.

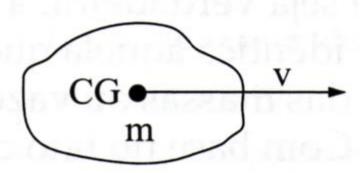


B – ENERGIA CINÉTICA (E_C)

É o estado de energia determinado pelo movimento do fluido. Seja um sistema de massa m e velocidade v; a energia cinética será dada

por:

$$E_C = \frac{mv^2}{2}$$





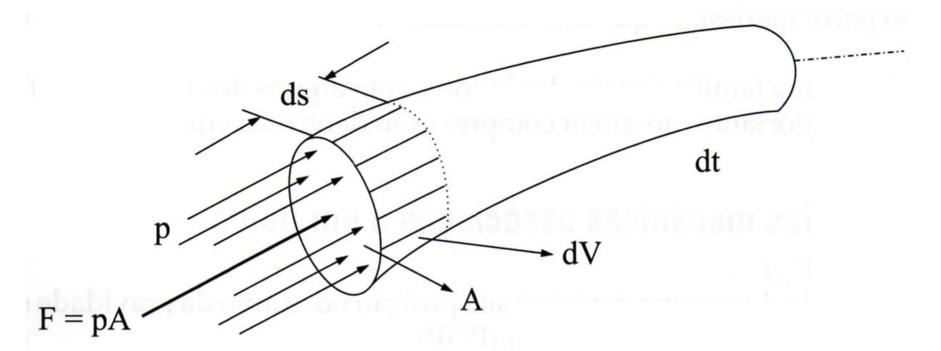
$C - ENERGIA DE PRESSÃO (E_{PR})$

Essa energia corresponde ao trabalho potencial das forças de pressão que atuam no escoamento do fluido. Seja, por exemplo, o tubo de corrente da figura a seguir.

Admitindo que a pressão seja uniforme na seção, então a força aplicada pelo fluido externo no fluido do tubo de corrente, na interface de área A, será F = pA. No intervalo de tempo dt, o fluido irá se deslocar de um ds, sob a ação da força F, produzindo um trabalho:



$$dW = Fds = pAds = pdV$$



Por definição:

e portanto:

 $dW = dE_{pr}$

 $dE_{pr} = pdV$



Ou

$$E_{PR} = \int_{V} p dV$$

D – ENERGIA MECÂNICA TOTAL DO FLUIDO (E)

Excluindo-se energias térmicas e levando em conta apenas efeitos mecânicos, a energia total de um sistema de fluido será:

$$E = E_p + E_c + E_{pr}$$

ou

$$E = mgz + \frac{mv^2}{2} + \int_{V} pdV$$





Conforme foi citado anteriormente, a equação da energia geral será construída aos poucos, partindo-se de uma equação mais simples, válida somente para uma série de hipóteses simplificadoras.

É óbvio que cada hipótese admitida cria um afastamento entre os resultados obtidos pela equação e os observados na prática. A equação de Bernoulli, devido ao grande número de hipóteses simplificadoras, dificilmente poderá produzir resultados compatíveis com a realidade.



No entanto, é de importância fundamental, seja conceitualmente, seja como alicerce da equação geral, que será construída pela eliminação gradual das hipóteses da equação de Bernoulli e pela introdução dos termos necessários, para que a equação represente com exatidão os fenômenos naturais.

As hipóteses simplificadoras são:

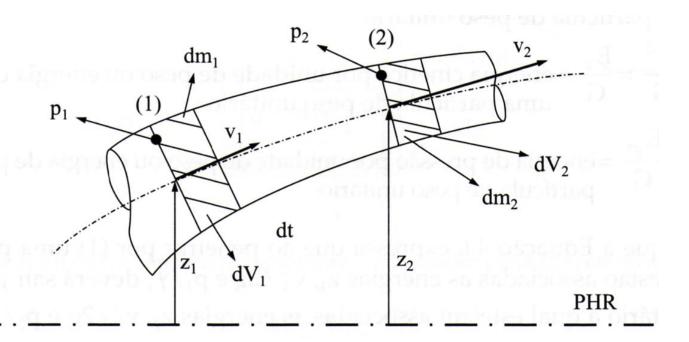


- A regime permanente;
- B sem máquina no trecho de escoamento em estudo. Entenda-se por máquina qualquer dispositivo mecânico que forneça ou retire energia do fluido, na forma de trabalho. As que fornecem energia ao fluido serão denominadas 'bombas' e as que extraem energia do fluido, 'turbinas'.
- C sem perdas por atrito no escoamento do fluido ou fluido ideal;
- D propriedades uniformes nas seções;
- E fluido incompressível;
- F sem trocas de calor.



Pelas hipóteses (b), (c) e (f) exclui-se que no trecho de escoamento em estudo seja fornecida ou retirada energia do fluido.

Seja o tubo de corrente da figura abaixo, entre as seções (1) e (2).





Deixando passar um intervalo de tempo dt, uma massa infinitesimal dm_1 de fluido a montante da seção (1) atravessa-a e penetra no trecho (1)-(2) acrescentando-lhe a energia:

$$dE_1 = dm_1 g z_1 + \frac{dm_1 v_1^2}{2} + p_1 dV_1$$



Na seção (2), uma massa dm_2 do fluido que pertencia ao trecho (1)-(2) escoa para fora, levando a sua energia:

$$dE_2 = dm_2 g z_2 + \frac{dm_2 v_2^2}{2} + p_2 dV_2$$



Como pelas hipóteses (b), (c) e (f) não se fornece nem se retira energia do fluido, para que o regime seja permanente é necessário que no trecho (1)-(2) não haja variação de energia, o que implica obrigatoriamente que:

$$dE_1 = dE_2$$

ou

$$dm_1gz_1 + \frac{dm_1v_1^2}{2} + p_1dV_1 = dm_2gz_2 + \frac{dm_2v_2^2}{2} + p_2dV_2$$



Como:

$$\rho = \frac{dm}{dV}$$
 e portanto $dV = \frac{dm}{\rho}$ tem-se:

$$dm_1gz_1 + \frac{dm_1v_1^2}{2} + \frac{p_1}{\rho_1}dm_1 = dm_2gz_2 + \frac{dm_2v_2^2}{2} + \frac{p_2}{\rho_2}dm_2$$



Como o fluido é incompressível, $\rho_1 = \rho_2$ e, como o regime é permanente, $dm_1 = dm_2$.

Portanto:

$$gz_1 + \frac{v_1^2}{2} + \frac{p_1}{\rho} = gz_2 + \frac{v_2^2}{2} + \frac{p_2}{\rho}$$



Dividindo a equação por g e lembrando que $\gamma = \rho g$, tem-se:

$$z_1 + \frac{v_1^2}{2g} + \frac{p_1}{\gamma} = z_2 + \frac{v_2^2}{2g} + \frac{p_2}{\gamma}$$

A equação acima é a **equação de Bernoulli**, que permite relacionar cotas, velocidades e pressões entre duas seções do escoamento do fluido.



A seguir, será indicado o significado dos termos dessa equação.

$$z = \frac{mgz}{mg} = \frac{E_P}{G}$$
 \Rightarrow Energia potencial por unidade de peso ou energia potencial de uma partícula de peso unitário.

$$\frac{v^2}{2g} = \frac{mv^2}{2gm} = \frac{mv^2}{2G} = \frac{E_C}{G} \implies \text{Energia cinética por unidade de peso ou energia cinética de uma partícula de peso unitário.}$$

$$\frac{p}{\rho} = \frac{pV}{\gamma\!V} = \frac{pV}{G} = \frac{E_{PR}}{G} \quad \Rightarrow \text{Energia de pressão por unidade de peso ou} \\ \text{energia de pressão da partícula de peso unitário.}$$



Note-se então, que a Equação de Bernoulli expressa que ao penetrar por (1) uma partícula de peso unitário, à qual estão associadas as energias z_1 , $v_1^2/2g$ e p_1/γ , deverá sair por (2) uma partícula de peso unitário à qual estejam associadas as energias z_2 , $v_2^2/2g$ e p_2/γ , de forma que a soma delas seja idêntica à soma em (1) para manter a energia constante no volume entre (1) e (2).



Uma observação importante é que, sendo z uma cota, então será medida em unidade de comprimento (por exemplo, em metros); logo, tanto $v^2/2g$ como p/γ também serão medidos dessa forma. Não devemos esquecer que, apesar disso, cada uma das parcelas da Equação de Bernoulli tem o significado de energia por unidade de peso.



Notemos ainda que em aulas anteriores que a carga de pressão foi definida como sendo $h=p/\gamma$. Logo, a energia de pressão por unidade de peso é a própria carga de pressão. Por analogia, serão denominadas:

z = carga potencial

v²/2g = carga da velocidade ou carga cinética

Observe que a palavra 'carga' substitui a expressão 'energia por unidade de peso'.



Fazendo:

$$H = \frac{p}{\gamma} + \frac{v^2}{2g} + z$$

Onde: H = energia total por unidade de peso numa seção ou carga total na seção.

Com a noção de carga total, a Equação de Bernoulli poderá ser escrita simbolicamente:

$$H_1 = H_2$$



Essa equação poderá ser enunciada da seguinte forma:

Se, entre duas seções do escoamento, o fluido for incompressível, sem atritos, e o regime permanente, se não houver máquina nem trocas de calor, então as cargas totais se manterão constantes em qualquer seção, não havendo nem ganhos nem perdas de carga.

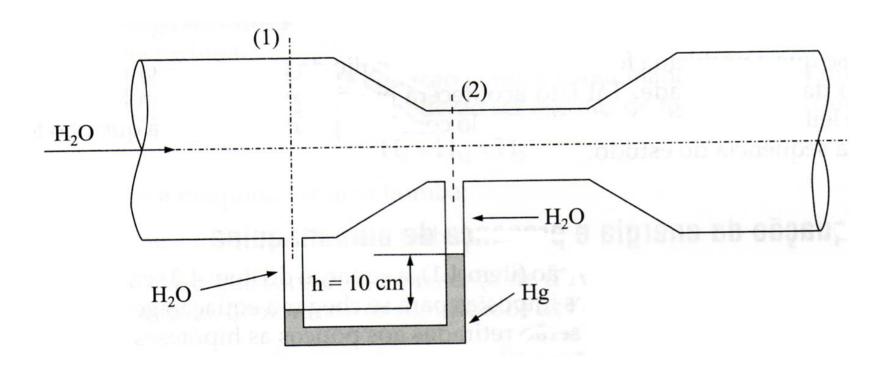


EXEMPLO 1:

Água escoa em regime permanente no Venturi da figura. No trecho considerado, supõem-se as perdas por atrito desprezíveis e as propriedades uniformes nas seções. A área (1) é 20 cm², enquanto a da garganta (2) é 10 cm². Um manômetro cujo fluido manométrico é mercúrio ($\gamma_{Hq} = 136.000 \text{ N/m}^3$) é ligado entre as seções (1) e (2) e indica o desnível mostrado na figura. Pede-se a vazão da água que escoa pelo Venturi ($\gamma_{H2O} = 10.000 \text{ N/m}^3$).



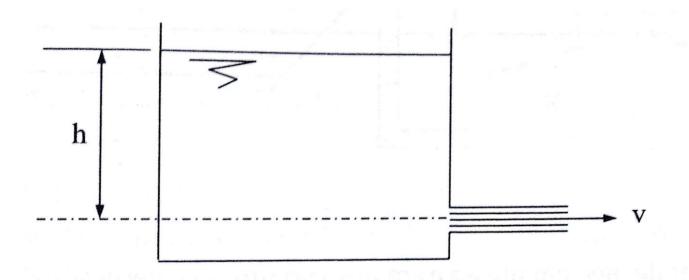
FIGURA DO EXEMPLO 1:





EXEMPLO 2:

Determinar a velocidade do jato do líquido no orifício do tanque de grandes dimensões da figura. Considerar fluido ideal.





EXEMPLO 3:

A pressão no ponto S do sifão da figura não deve cair abaixo de 25 kPa (abs). Desprezando as perdas, determinar:

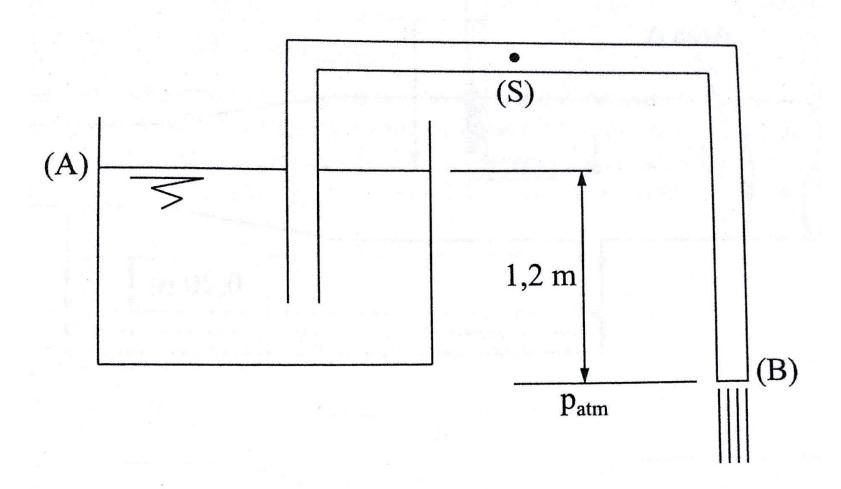
A- a velocidade do fluido;

B- a máxima altura do ponto S em relação ao ponto (A).

Dados: $P_{atm} = 100 \text{ kPa}$; $\gamma = 10^4 \text{ N/m}^3$



FIGURA DO EXEMPLO 3:





EXEMPLO 4:

Quais as vazões de óleo em massa e em peso no tubo convergente da figura, para elevar uma coluna de 20 cm de óleo no ponto (0)?

Dados: desprezar as perdas; $\gamma_{\text{óleo}} = 8.000 \text{ N/m}^3$; $g = 10 \text{ m/s}^2$



FIGURA DO EXEMPLO 4:

