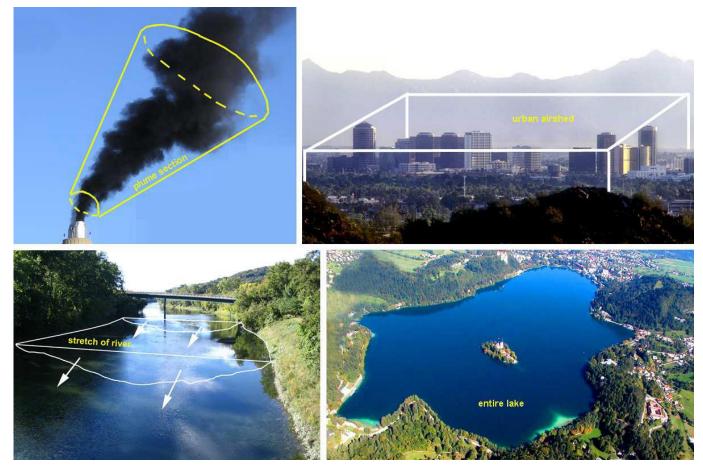


PRINCIPIO FISICO



Um volume de controle <u>pode ser</u> praticamente qualquer coisa imaginável, um <u>pedaço de atmosfera</u>, um trecho de rio, um lago, ou mesmo toda a troposfera.

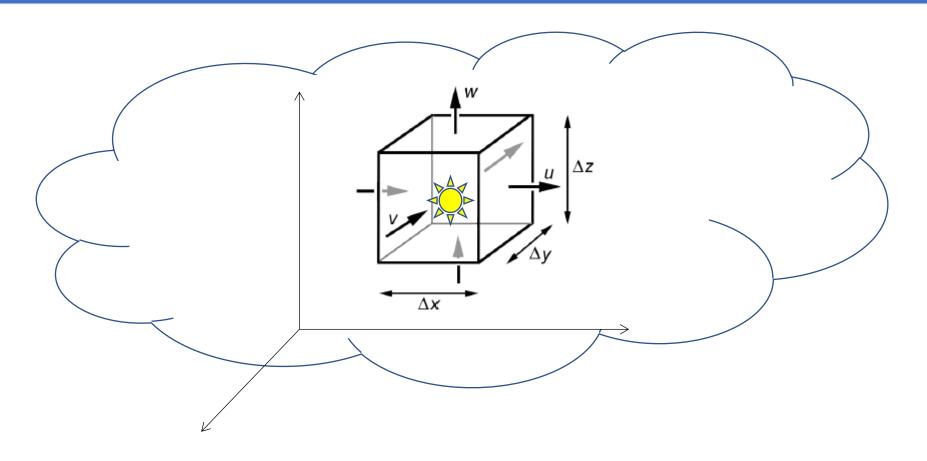


Exemplos de Volume de controle



PRINCIPIO FISICO



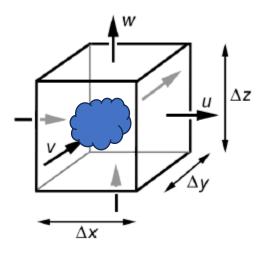


Quando o fluido é <u>considerado</u> como um <u>meio contínuo</u>, a <u>quantidade</u> <u>física média</u> que descreve tais troca entre o volume de controle e os seus arredores <u>é o fluxo</u>.





O fluxo de qualquer quantidade (massa, momento, energia, substância dissolvida ou suspensa) é definida como a quantidade da referida quantidade que cruza uma fronteira por unidade de área e por unidade de tempo



$$fluxo = q = \frac{quantidade\ atravessando\ um\ contorno}{area\ do\ contorno\ \emph{\textbf{X}}\ duração\ do\ tempo}$$

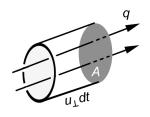
Fluxo de Energia =
$$\frac{J}{m^2s} = \frac{W}{m^2}$$





Por exemplo, a quantidade de massa, então o fluxo é um taxa de massa por unidade de área e por unidade de tempo, para ser expresso em unidades tais como kg/m²s.

Fluxo de Energia =
$$\frac{J}{m^2s} = \frac{W}{m^2}$$



$$fluxo = q = \frac{quantidade\ atravessando\ um\ contorno}{area\ do\ contorno\ \emph{\textbf{X}}\ duração\ do\ tempo}$$

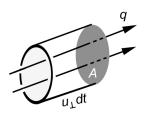
$$m = \rho V$$

$$fluxo = \frac{quantidade}{Volume \ do \ fluido}$$

 $fluxo = \frac{quantidade}{Volume\ do\ fluido} X \frac{Volume\ do\ fluido\ atravessando\ um\ contorno}{area\ do\ contorno\ X\ duração\ do\ tempo}$







$$fluxo = \frac{quantidade}{Volume\ do\ fluido}$$

 $fluxo = \frac{quantidade}{Volume\ do\ fluido} \quad X \quad \frac{Volume\ do\ fluido\ atravessando\ um\ contorno}{area\ do\ contorno\ X\ duração\ do\ tempo}$

 $m = \rho V$

A "quantidade por volume de fluido " $\left[\frac{quantidade}{Volume do fluido}\right]$ pode ser definido como c, a concentração dessa quantidade.

$$fluxo = c \ X \ \frac{Volume \ do \ fluido \ atravessando \ um \ contorno}{area \ do \ contorno \ X \ duração \ do \ tempo}$$

 \square Se for massa, **c** é a massa por unidade de volume, isto é, densidade e é definida ρ ;

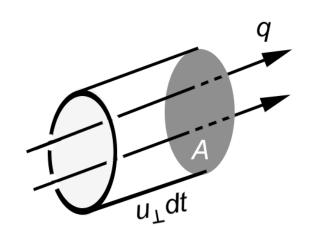
$$fluxo = \rho X \quad \frac{Volume \ do \ fluido \ atravessando \ um \ contorno}{area \ do \ contorno} \ X \ duração \ do \ tempo$$

se for momentum, c é a velocidade vezes massa (um vetor) por volume, igual a densidade vezes a velocidade ou $\rho \vec{u}$; etc.

$$fluxo = \rho \vec{u} X \quad \frac{Volume \ do \ fluido \ atravessando \ um \ contorno}{area \ do \ contorno \ \textbf{X} \ duração \ do \ tempo}$$

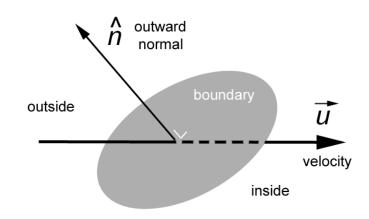


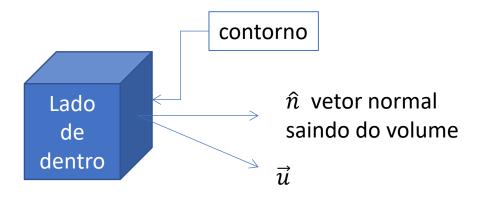




Definição de Fluxo

É como o escoamento de uma substancia atravessa uma superfície de contorno

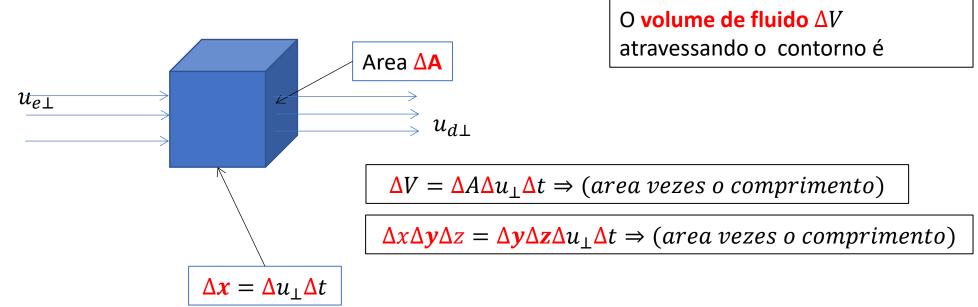








Se a **porção do contorno** em consideração tem uma **área** ΔA . E se u_{\perp} é o componente da velocidade do escoamento, que é **perpendicular a esta área**, então o **valor da quantidade** que atravessa a área A em um intervalo de tempo Δt está todo contido em um **volume** de **fluido** definido como ΔA base e o seu comprimento $\Delta x = \Delta u_{\perp} \Delta t$







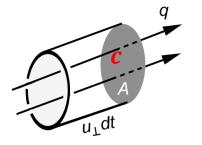
A quantidade total (m) transportada pelo volume é dado por $\Delta C \Delta V$ (quantidade no volume (c) vezes o volume (V)), onde o fluxo (quantidade transportada por área por unidade de tempo) é:

$$fluxo = \frac{quantidade}{Volume\ do\ fluido} \quad X \quad \frac{Volume\ do\ fluido\ atravessando\ um\ contorno}{area\ do\ contorno\ \textbf{\textit{X}}\ duração\ do\ tempo}$$

$$fluxo = \Delta \mathbf{c} X \quad \frac{Volume \ do \ fluido \ atravessando \ um \ contorno}{area \ do \ contorno} \ \mathbf{X} \ duração \ do \ tempo}$$

$$\rho = \frac{m}{V} \Rightarrow m = \rho V$$

$$\Delta \rho = \frac{\Delta m}{\Delta V} \Rightarrow \Delta m = \Delta \rho \Delta V = \Delta \rho V$$



$$q = \Delta c \frac{V}{\Delta A \Delta t} = \frac{\Delta c V}{\Delta A \Delta t} = \frac{\Delta c \Delta A \Delta u_{\perp} \Delta t}{\Delta A \Delta t} = \Delta c \Delta u_{\perp} = \Delta c u_{\perp}$$

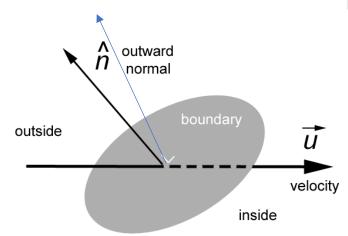
Assim, o fluxo de qualquer quantidade q através de um limite é igual ao produto da concentração da referida quantidade Δc (quantidade por volume) pela componente da velocidade perpendicular ao limite u_1 .





No entanto, como foi apenas definido a componente positiva e orientada ao longo de \mathbf{n} , isto é, para o exterior de V; para considerar a componente como positivo se for dirigida para dentro de V , precisamos mudar o sinal: $u_{\perp} = -\vec{u} \cdot \hat{n}$. A definição do fluxo é então generalizada, onde \hat{n} é um vetor unitário 1 perpendicular a área

$$oldsymbol{q} = \Delta c oldsymbol{u}_{\perp} = -\Delta c oldsymbol{ec{u}} \cdot oldsymbol{\widehat{n}}$$
 Então



$$q = \Delta c \vec{u} \cdot \hat{n}$$

E a quantidade que atravessa a área A de um contornos por unidade de tempo é:

$$q = \frac{quantidade\ atravessando\ um\ contorno}{area\ do\ contorno\ X\ duração\ do\ tempo}$$

$$q = \Delta c \overrightarrow{u} \cdot \widehat{n}$$





$$q = \frac{\textit{quantidade atravessando um contorno}}{\textit{area do contorno X duração do tempo}}$$

$$q = \Delta c \frac{\Delta V}{\Delta A \Delta t} = \frac{\Delta c \Delta V}{\Delta A \Delta t}$$

quantidade atravessando um contorno = q X area do contorno X duração do tempo

$$\Delta c \Delta V = q(\Delta A \Delta t)$$

$$\frac{\Delta c \Delta V}{\Delta t} = q \Delta A$$

$$\frac{\Delta cV}{\Delta t} = q\Delta A$$

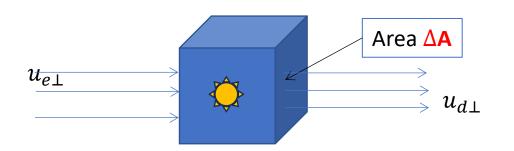
No limite de um de tempo infinitesimal $\Delta t \rightarrow 0$:

$$\Delta V \frac{dc}{dt} = q \Delta A$$





Estamos agora em condições de escrever um balaço para um volume de controle. Para levar em conta todo o montante da quantidade em questão, podemos escrever:



$$\Delta V \frac{dc}{dt} = q \Delta A$$

Acumulação no Volume de Controle =

$$\sum$$
 Importações através de fronteiras

$$-\sum$$
 Exportações através das fronteiras

$$+\sum$$
 Fontes dentro do volume de controle

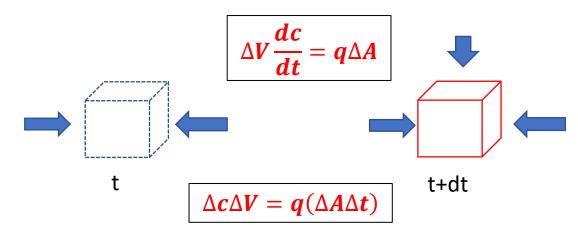
 $\Big|-iggreength\Big|$ Dissipadores dentro do volume de controle





O balaço é escrito como uma taxa (ou seja, por unidade de tempo).

A acumulação é então a diferença entre os valores presentes no volume de controle em tempos t e t + dt, dividido pelo variação de tempo dt.



Durante o período de tempo dt, a taxa de acumulação é:

Acumulação no Volume de controle =
$$\frac{1}{\Delta t} [(\Delta c \Delta V)_{t+dt} - (\Delta c \Delta V)_{dt}]$$





Acumulação no Volume de controle =
$$\frac{1}{\Delta t} [(\Delta c \Delta V)_{t+dt} - (\Delta c \Delta V)_{dt}]$$

No limite de um de tempo infinitesimal $\Delta t \rightarrow 0$:

Acumulação no Volume de controle
$$=\frac{\Delta(cV)}{\Delta t}$$

Acumulação no Volume de controle =
$$\Delta V \frac{dc}{dt}$$

uma vez que o volume V do volume de controle é fixo ao longo do tempo







As exportações através das fronteiras podem ser contado como importações negativas. Assim um único somatório é suficiente para todas as importações e exportações. Por unidade de tempo, esta soma é:

$$q = \frac{\Delta cV}{\Delta A \Delta t} = \frac{\Delta c \Delta A \Delta u_{\perp} \Delta t}{\Delta A \Delta t} = \Delta c \Delta u_{\perp} = \Delta c u_{\perp}$$

$$\sum$$
 As importações, menos as exportações através de fronteiras $=\sum q_i \Delta A_i$

$$\frac{\Delta cV}{\Delta t} = q\Delta A$$

$$\sum As\ importações, menos\ as\ exportações\ atrav\'es\ de\ fronteiras = \sum \Delta c_i \Delta u_{\perp i} \Delta A_i$$

$$\sum As \ importações, menos \ as \ exportações \ através \ de \ fronteiras = \sum \Delta c_i (\overrightarrow{\Delta u}_i \cdot \hat{n}_i) \Delta A_i$$

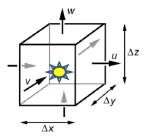




A determinação das **fontes** e **sumidouros dentro do volume de controle** requer a especificação da quantidade para a qual o balanço é executado (massa, momento, energia, etc)

Um conhecimento dos mecanismos pelos quais essa quantidade pode ser gerada ou dissipada.

Por enquanto, vamos apenas assumir todas as fontes e sumidouros em um único termo S, igual ao montante líquido da quantidade que é gerada no interior do volume de controle por unidade de tempo:



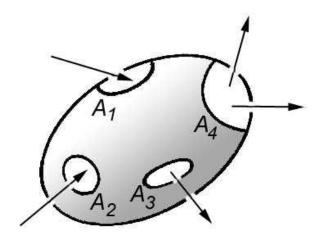




Agora, com todas as peças juntas, formam o balaço torna-se:

$$\Delta V \frac{dc}{dt} = \sum \Delta c_i \Delta u_{\perp i} \Delta A_i + S$$

Onde mais uma vez a soma sobre o **índice** i abrange todas as **entradas** e **saídas** do **volume de controle**.

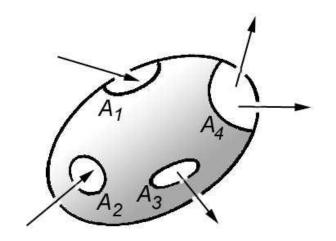






De fato, "tudo tem que ir a algum lugar", e não há nenhuma fonte ou sumidouro de massa.

Nos sistemas de fluido, isto significa que a diferença entre quantidade de massa que entra no volume controle e a quantidade de massa que sai dele cria uma <u>acumulação</u> <u>igual de fluido no interior desse volume</u>



$$\Delta V \frac{dc}{dt} = \sum \Delta c_i \Delta u_{\perp i} \Delta A_i + S$$





Quando a quantidade em questão é massa, a concentração Δc_i torna-se massa por volume, ou densidade, que definimos por ρ (unidades: kg / m³).

Como não existe uma fonte ou sumidouro de massa (S = 0), o balaço torna-se:

$$\Delta V \frac{d\rho}{dt} = \sum \Delta c_i \Delta u_{\perp i} \Delta A_i$$

$$\Delta V \frac{d\rho}{dt} = \sum \rho \Delta u_{\perp i} \Delta A_i$$



Balaço para um Volume Infinitesimal



Em tais casos, e muitos outros, uma representação contínua do fluido é necessário, para <u>obter</u> as <u>equações governantes</u>, onde se aplica a análise para um elemento de volume <u>infinitesimal</u>

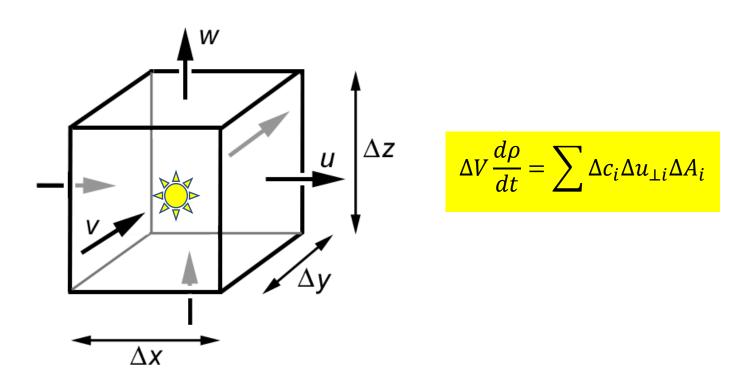
$$\Delta V = \Delta x \Delta y \Delta z$$

$$\Delta x \rightarrow 0; \Delta y \rightarrow 0; \Delta z \rightarrow 0$$





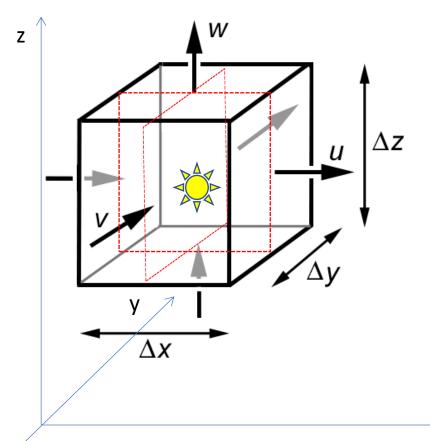
Este volume paralelepípedo tem seis lados e, portanto, sujeito a seis fluxos distintos da quantidade arbitrária c.



Nos lados esquerdo e direito, a quantidade **c** entra e sai com a velocidade u da componente—x, e é necessário fazer a distinção entre os valores de **c** e u à esquerda (x - Δ x /2), e a direita (em x + Δ x/2)







Pares de fluxos que entram e saem através Y

$$y + \frac{\Delta y}{2}$$

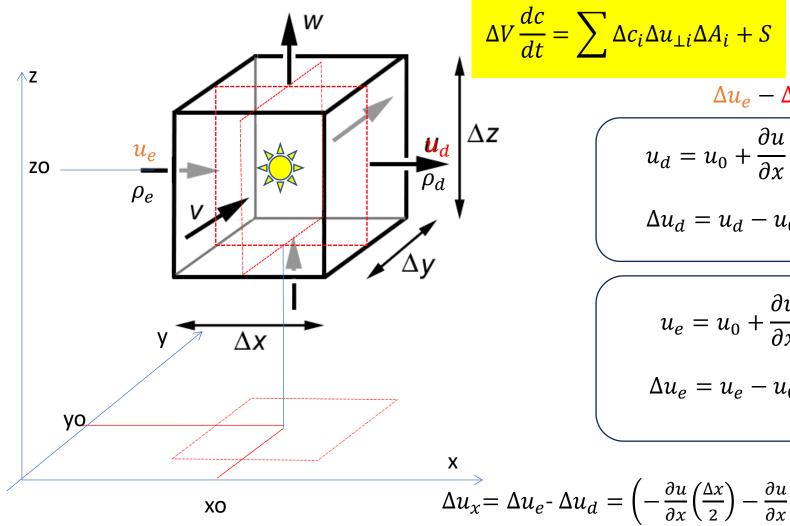
Pares de fluxos que entram e saem através Z

$$z + \frac{\Delta z}{2}$$



PRINCIPIO FISICO (Componente de Fluxo no eixo x)





$$\Delta u_e - \Delta u_d = \Delta \vec{v}_{i\perp}$$

$$u_d = u_0 + \frac{\partial u}{\partial x}(x - x_0)$$

$$\Delta u_d = u_d - u_0 = +\frac{\partial u}{\partial x} \left(\frac{\Delta x}{2} \right)$$

$$u_e = u_0 + \frac{\partial u}{\partial x}(x - x_0)$$

$$\Delta u_e = u_e - u_0 = -\frac{\partial u}{\partial x} \left(\frac{\Delta x}{2} \right)$$

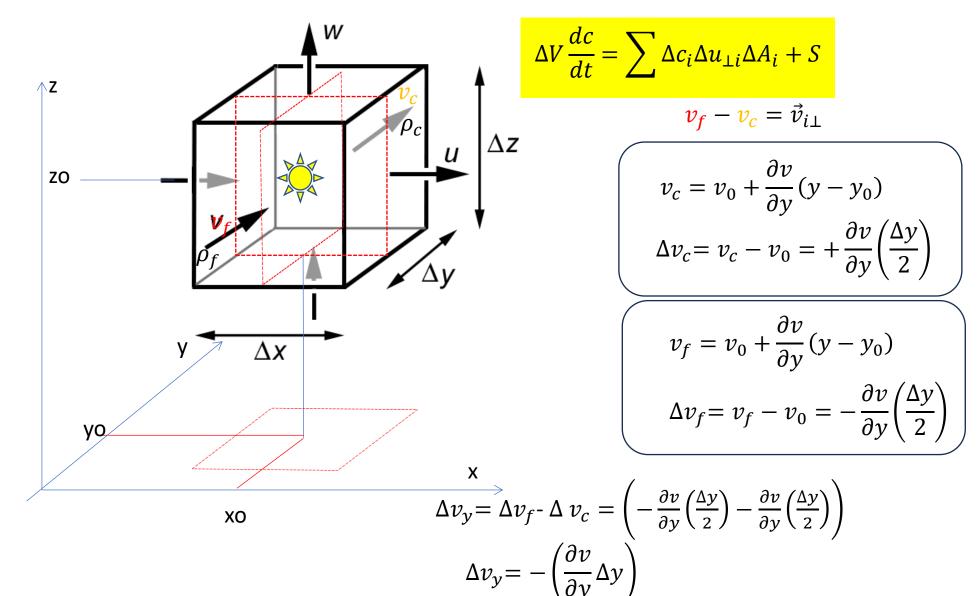
$$\Delta u_x = \Delta u_e - \Delta u_d = \left(-\frac{\partial u}{\partial x} \left(\frac{\Delta x}{2} \right) - \frac{\partial u}{\partial x} \left(\frac{\Delta x}{2} \right) \right)$$

$$\Delta u_x = -\left(\frac{\partial u}{\partial x} \Delta x\right)$$



PRINCIPIO FISICO (Componente de Fluxo no eixo y)



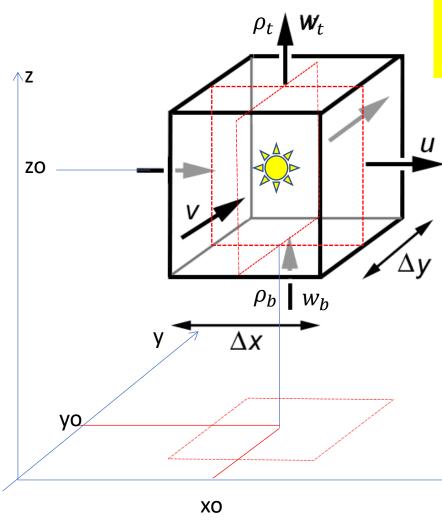




PRINCIPIO FISICO (Componente de Fluxo no eixo z)

 Δz





$$\Delta V \frac{dc}{dt} = \sum \Delta c_i \Delta u_{\perp i} \Delta A_i + S \qquad w_b - w_t = \Delta \vec{v}_{i\perp}$$

$$w_b - w_t = \Delta \vec{v}_{i\perp}$$

Expansão de Taylor

$$w_t = w_0 + \frac{\partial w}{\partial z}(w - w_0)$$

$$\Delta w_t = w_t - w_0 = +\frac{\partial w}{\partial z}\left(\frac{\Delta z}{2}\right)$$

Expansão de Taylor

$$w_b = w_0 + \frac{\partial w}{\partial z}(z - z_0)$$

$$\Delta w_b = w_b - w_0 = -\frac{\partial w}{\partial z} \left(\frac{\Delta z}{2}\right)$$

$$\Delta w_z = \Delta w_b - \Delta w_t = \left(-\frac{\partial w}{\partial z} \left(\frac{\Delta z}{2} \right) - \frac{\partial w}{\partial z} \left(\frac{\Delta z}{2} \right) \right)$$

$$w_z = -\left(\frac{\partial w}{\partial z} \Delta z \right)$$

$$w_z = -\left(\frac{\partial w}{\partial z}\Delta z\right)$$





$$\Delta V \frac{dc}{dt} = \sum \Delta c_i \Delta u_{\perp i} \Delta A_i + S$$

$$\Delta u_x = -\left(\frac{\partial u}{\partial x} \Delta x\right)$$

$$\Delta u_x = -\left(\frac{\partial u}{\partial x}\Delta x\right) \qquad \qquad \Delta v_y = -\left(\frac{\partial v}{\partial y}\Delta y\right) \qquad \qquad \Delta w_z = -\left(\frac{\partial w}{\partial z}\Delta z\right)$$

$$\Delta w_z = -\left(\frac{\partial w}{\partial z} \Delta z\right)$$

$$\Delta x \Delta y \Delta z \frac{dc}{dt} = \Delta c_x \Delta u_x \Delta A_x + \Delta c_y \Delta v_y \Delta A_y + \Delta c_z \Delta w_z \Delta A_z + S$$
$$\Delta x \Delta y \Delta z \frac{dc}{dt} = \Delta c_x \Delta u_x \Delta y \Delta z + \Delta c_y \Delta v_y \Delta x \Delta z + \Delta c_z \Delta w_z \Delta x \Delta y + S$$

$$\Delta x \Delta y \Delta z \frac{dc}{dt} = -\Delta c_x \left(\frac{\partial u}{\partial x} \Delta x \right) \Delta y \Delta z - \Delta c_y \left(\frac{\partial v}{\partial y} \Delta y \right) \Delta x \Delta z - \Delta c_z \left(\frac{\partial w}{\partial z} \Delta z \right) \Delta x \Delta y + S$$

Considere um fluido isotrópico

A isotropia é a propriedade que caracteriza as substâncias que possuem as mesmas propriedades físicas independentemente da direção considerada, mas dependem da posição no espaço.

$$c = \Delta c_x = \Delta c_y = \Delta c_z = \rho(x, y, z)$$





$$\Delta V \frac{dc}{dt} = \sum \Delta c_i \Delta u_{\perp i} \Delta A_i + S$$

$$\Delta x \Delta y \Delta z \frac{d\rho}{dt} = -\rho \left(\frac{\partial u}{\partial x} \Delta x \right) \Delta y \Delta z - \rho \left(\frac{\partial v}{\partial y} \Delta y \right) \Delta x \Delta z - \rho \left(\frac{\partial w}{\partial z} \Delta z \right) \Delta x \Delta y + S$$

$$\Delta x \Delta y \Delta z \frac{d\rho}{dt} = -\rho \frac{\partial u}{\partial x} \Delta x \Delta y \Delta z - \rho \frac{\partial v}{\partial y} \Delta y \Delta x \Delta z - \rho \frac{\partial w}{\partial z} \Delta z \Delta x \Delta y + S$$

Dividindo a equação por $\Delta x \Delta y \Delta z$

$$\frac{d\rho}{dt} = -\rho \frac{\partial u}{\partial x} - \rho \frac{\partial v}{\partial y} - \rho \frac{\partial w}{\partial z} + \frac{S}{\Delta x \Delta y \Delta z}$$

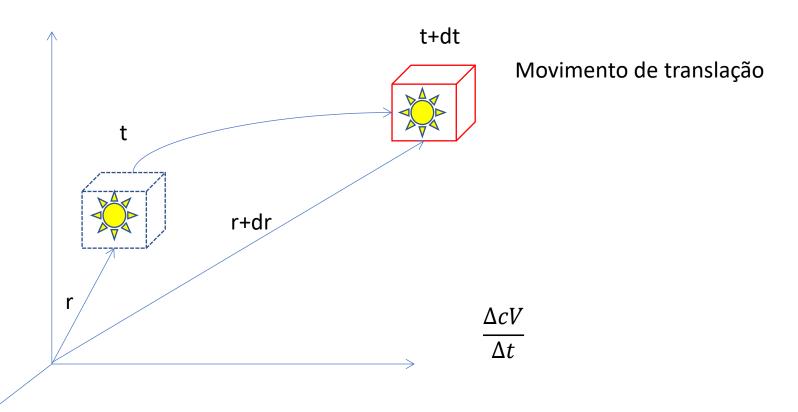
$$\frac{d\rho}{dt} + \rho \frac{\partial u}{\partial x} + \rho \frac{\partial v}{\partial y} + \rho \frac{\partial w}{\partial z} = \frac{S}{\Delta x \Delta y \Delta z}$$



Acumulação no Volume de Controle



A acumulação é a diferença entre os valores presentes no volume de controle em tempos t e t + dt, dividido pelo variação de tempo dt.





Acumulação no Volume de Controle



No tempo t o volume de controle encontra na posição x,y,z e possui uma quantidade de volume (c)

$$[c]_t = c(x, y, z, t)$$

No tempo t + dt a volume de controle move-se para uma nova posição com coordenadas x + dx, y + dy, z + dz e possui uma quantidade de volume dada por:

$$c]_{t+dt} = c(x + dx, y + dy, z + dz, t + dt)$$

A variação da quantidade de volume (c) do volume de controle movendo-se da posição r para r+dr é dada por: (expansão em série de taylor)

$$c(x,y,z,t) = c_0(x,y,z,t) + \frac{\partial c}{\partial x} \Delta x + \frac{\partial c}{\partial y} \Delta y + \frac{\partial c}{\partial z} \Delta z + \frac{\partial c}{\partial t} \Delta t + \frac{\partial c}{\partial z^2} \Delta x^2 + \frac{\partial^2 c}{\partial z^2} \Delta x^2 + \frac{$$





Truncando a serie nos termos de primeira ordem a equação se reduz a:

$$c(x, y, z, t) - c_0(x, y, z, t) = + \frac{\partial c}{\partial x} \Delta x + \frac{\partial c}{\partial y} \Delta y + \frac{\partial c}{\partial z} \Delta z + \frac{\partial c}{\partial t} \Delta t$$
$$\Delta c = + \frac{\partial c}{\partial x} \Delta x + \frac{\partial c}{\partial y} \Delta y + \frac{\partial c}{\partial z} \Delta z + \frac{\partial c}{\partial t} \Delta t$$

Difidindo a equação por Δt

$$\frac{\Delta c}{\Delta t} = + \frac{\partial c}{\partial x} \frac{\Delta x}{\Delta t} + \frac{\partial c}{\partial y} \frac{\Delta y}{\Delta t} + \frac{\partial c}{\partial z} \frac{\Delta z}{\Delta t} + \frac{\partial c}{\partial t} \frac{\Delta t}{\Delta t}$$

$$\frac{\Delta c}{\Delta t} = + \frac{\partial c}{\partial x} \frac{\Delta x}{\Delta t} + \frac{\partial c}{\partial y} \frac{\Delta y}{\Delta t} + \frac{\partial c}{\partial z} \frac{\Delta z}{\Delta t} + \frac{\partial c}{\partial t}$$

Fazendo o limite de $\Delta t \rightarrow 0$

$$\frac{dc}{dt} = + \frac{\partial c}{\partial x}\frac{dx}{dt} + \frac{\partial c}{\partial y}\frac{dy}{dt} + \frac{\partial c}{\partial z}\frac{dz}{dt} + \frac{\partial c}{\partial t}$$





$$\frac{dc}{dt} = + \frac{\partial c}{\partial x}\frac{dx}{dt} + \frac{\partial c}{\partial y}\frac{dy}{dt} + \frac{\partial c}{\partial z}\frac{dz}{dt} + \frac{\partial c}{\partial t}$$

$$u = \frac{dx}{dt} \qquad v = \frac{dy}{dt} \qquad w = \frac{dz}{dt}$$

$$v = \frac{dy}{dt}$$

$$w = \frac{dz}{dt}$$

$$\frac{dc}{dt} = +u\frac{\partial c}{\partial x} + v\frac{\partial c}{\partial y} + w\frac{\partial c}{\partial z} + \frac{\partial c}{\partial t}$$





$$V\frac{dc}{dt} = \sum c_i u_{\perp i} A_i + S$$

$$V\frac{dc}{dt} = \sum c_i u_{\perp i} A_i + S$$

$$\frac{dc}{dt} = +u \frac{\partial c}{\partial x} + v \frac{\partial c}{\partial y} + w \frac{\partial c}{\partial z} + \frac{\partial c}{\partial t}$$

$$\frac{d\rho}{dt} + \rho \frac{\partial u}{\partial x} + \rho \frac{\partial v}{\partial y} + \rho \frac{\partial w}{\partial z} = \frac{S}{\Delta x \Delta y \Delta z}$$

$$\frac{\partial \rho}{\partial t} + u \frac{\partial \rho}{\partial x} + v \frac{\partial \rho}{\partial y} + w \frac{\partial \rho}{\partial z} + \rho \frac{\partial u}{\partial x} + \rho \frac{\partial v}{\partial y} + \rho \frac{\partial w}{\partial z} = \frac{S}{\Delta x \Delta y \Delta z}$$

$$\frac{\partial \rho}{\partial t} + u \frac{\partial \rho}{\partial x} + \rho \frac{\partial u}{\partial x} + v \frac{\partial \rho}{\partial y} + \rho \frac{\partial v}{\partial y} + w \frac{\partial \rho}{\partial z} + \rho \frac{\partial w}{\partial z} = \frac{S}{\Delta x \Delta y \Delta z}$$

$$\frac{\partial \rho}{\partial t} + \frac{\partial \rho u}{\partial x} + \frac{\partial \rho v}{\partial y} + \frac{\partial \rho w}{\partial z} = \frac{S}{\Delta x \Delta y \Delta z}$$





$$\frac{\partial \rho}{\partial t} + \frac{\partial \rho u}{\partial x} + \frac{\partial \rho v}{\partial y} + \frac{\partial \rho w}{\partial z} = \frac{S}{\Delta x \Delta y \Delta z}$$

$$\frac{\partial \rho}{\partial t} + \nabla \cdot \overrightarrow{\rho V} = \frac{S}{\Delta x \Delta y \Delta z}$$





As **equações integrais** de Mecânica dos Fluidos são utilizadas num **volume de controle (V.C.)** para analisar o campo de **escoamento de maneira global**.

As *equações diferenciais* são utilizadas para estudar o campo de escoamento em forma mais detalhada.





Para obter a expressão que define a <u>conservação da massa na forma</u> <u>diferencial</u>, fazemos uma <u>análise</u> de um <u>volume de controle</u> <u>diferencial</u> num sistema de coordenadas cartesiano.

$$\frac{\partial \rho}{\partial t} + \nabla \cdot \overrightarrow{\rho V} = \frac{S}{\Delta x \Delta y \Delta z}$$

O princípio da conservação da massa é definido como:

$$\frac{\partial \rho}{\partial t} + \nabla \cdot \overrightarrow{\rho V} = \mathbf{0}$$





Na *forma integral* esta expressão é dada por:

TEMA: TEOREMA DIVERGÊNCIA DE GAUSS

$$\frac{\partial}{\partial t} \int_{VC} \rho \, dV + \int_{VC} \nabla \cdot \overrightarrow{\rho V} \, dV = 0 \qquad \qquad \iiint_{W} (\nabla \cdot F) \, dV = \iint_{\partial W} F \cdot dS \qquad \qquad \frac{\partial}{\partial t} \int_{VC} \rho \, dV = \int_{SC} \rho \overrightarrow{V} \, d\overrightarrow{A} = 0$$

$$\iiint_{W} (\nabla \cdot \mathbf{F}) dV = \iint_{\partial W} \mathbf{F} \cdot d\mathbf{S}$$

$$\frac{\partial}{\partial t} \int_{VC} \rho dV = \int_{SC} \rho \vec{V} d\vec{A} = 0$$

A massa dentro do V.C. a qualquer instante é produto da massa específica (p) e o volume (dxdydz). Desta forma a taxa de variação da massa dentro do volume de controle na forma diferencial é dada por:

$$\frac{\partial m}{\partial t} = \frac{\partial}{\partial t} \int_{VC} \rho dV = \frac{\partial \rho}{\partial t} \int_{VC} dV = \frac{\partial \rho}{\partial t} \int_{VC} dx dy dz = \frac{\partial \rho}{\partial t} xyz$$

$$\frac{\partial}{\partial t} \int_{VC} \rho dV = \frac{\partial \rho}{\partial t} \int_{VC} dx dy dz$$

$$\frac{\partial m}{\partial t} = \frac{\partial \rho}{\partial t} xyz = \frac{\partial \rho V}{\partial t}$$





Pode ser demonstrado que a taxa de fluxo resultante através da superfície de controle é dada por:

$$\frac{\partial}{\partial t} \int_{VC} \rho dV + \int_{VC} \nabla \cdot \overrightarrow{\rho V} dV = 0$$

$$\int_{VC} \nabla \cdot \overrightarrow{\rho V} dV = \int_{SC} \rho \overrightarrow{V} d\overrightarrow{A}$$

$$\int_{VC} \nabla \cdot \overrightarrow{\rho V} dV = \int_{SC} \rho \overrightarrow{V} d\overrightarrow{A} = \left[\frac{\partial \rho u}{\partial x} + \frac{\partial \rho v}{\partial z} + \frac{\partial \rho w}{\partial z} \right] dxdydz$$

Desta forma a equação da conservação da massa na forma diferencial é dada por:

$$\frac{\partial \rho}{\partial t} + \left[\frac{\partial \rho u}{\partial x} + \frac{\partial \rho v}{\partial y} + \frac{\partial \rho w}{\partial z} \right] = 0$$

Em notação vetorial é definido o *operador nabla* como:

$$\nabla = i \frac{\partial}{\partial x} + j \frac{\partial}{\partial y} + k \frac{\partial}{\partial z}$$





De tal forma que a equação da conservação da massa considerando uma taxa de variação nula pode ser reduzida a:

$$\rho \left[\frac{\partial u}{\partial x} + \frac{\partial v}{\partial y} + \frac{\partial w}{\partial z} \right] = \nabla \cdot \rho \vec{V}$$

Na forma vetorial a equação da conservação da massa pode ser representada como:

$$\frac{\partial \rho}{\partial t} + \nabla \rho \vec{V} = 0$$



Escoamento Incompressível



No caso de escoamento incompressível ρ =constante. Isto significa que a massa específica não é função do tempo nem das coordenadas espaciais.

$$\frac{\partial \rho}{\partial t} + \nabla \rho \vec{V} = 0$$

$$\frac{\partial \rho}{\partial t} = 0$$

$$\frac{\partial u}{\partial x} + \frac{\partial v}{\partial y} + \frac{\partial w}{\partial z} = 0$$

ou na forma vetorial

$$\nabla \cdot \vec{V} = 0$$



Escoamento Permanente



No caso de **escoamento permanente** todas as propriedades do fluido são **independentes do tempo**.

Desta forma, no máximo, poderá ocorrer é que V(x,y,z) e (x,y,z) sendo a equação da continuidade dada por:

$$\frac{\partial \rho u}{\partial x} + \frac{\partial \rho v}{\partial y} + \frac{\partial \rho w}{\partial z} = 0$$

ou na forma vetorial

$$\nabla \rho \vec{V} = 0$$