

Dionatos Santos Brito

a)

- Tomando como base o teorema de Transporte de Reynolds

$$\frac{dN}{dt} = \frac{\partial}{\partial t} \int_{VC} \rho \cdot \eta \, dV + \int_{SC} \rho \cdot \eta \cdot \vec{v} \cdot d\vec{A}$$

↓

- Para conservação da massa, temos que N possui propriedades extensivo e η , intensiva.

- Fazendo $N = M$ e $\eta = 1$, Temos:

$$\frac{dM}{dt} = \frac{\partial}{\partial t} \int_{VC} \rho \, dV + \int_{SC} \rho \vec{v} \cdot d\vec{A}$$

- se Tratando de um sistema fechado, a massa é constante

$$0 = \frac{dM}{dt} \left. \begin{array}{l} \text{derivada de} \\ \text{constante e zero} \end{array} \right\} \begin{array}{l} \text{Fluxo} \\ \text{massa constante} \end{array}$$

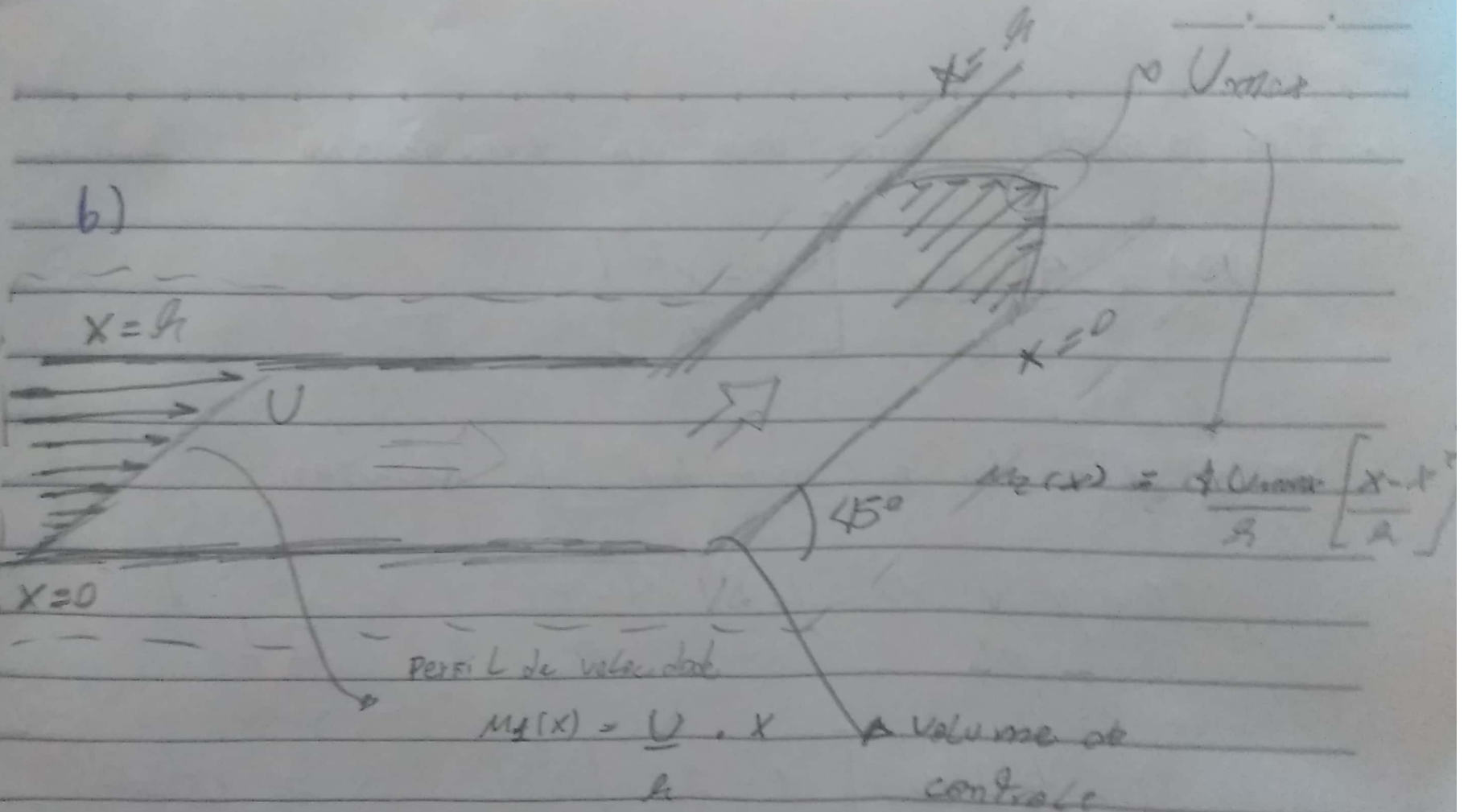
- Temos:

$$0 = \frac{d}{dt} \int_{VC} \rho \, dV + \int_{SC} \rho \vec{v} \cdot d\vec{A}$$

Taxa de variação
de massa (DENTRO)

Taxa líquida de
Fluxo de massa (FORA)

b)



c) Para os dados de entrada, descrevendo a perfil de velocidade (Linear) através de uma equação de 1ª ordem.

$$M_1(x) = \frac{U}{h} \cdot x$$

A volume de controle

c) Para os dados de entrada, descrevendo o perfil de velocidade (Linear) através de uma equação de 1º grau

$$u(x) = ax + b \quad \left\{ \begin{array}{l} x=0 \\ x=h \end{array} \right.$$

# com $x=0$	# com $x=h$
$u(x) = ax + b = 0$	$u(x) = ax + b = 0$
$a \cdot 0 + b = 0$	$0 \cdot h + b = 0$
$0 + b = 0$	$ph = U$
$b = 0$	$a = \frac{U}{h}$

$\Delta \log \theta$

$U(x) = \frac{U}{h} x$

entrada

• Lei da viscosidade de Newton

$$\tau = \mu \frac{du}{dx} \Rightarrow \mu \frac{d}{dx} \left(\frac{U}{h} x \right) \sim \frac{\mu U}{h} [N/m^2]$$

- Para a saída, como dado na enunciado

$$U(x) = \frac{4 U_{max}}{h} \left[\frac{x - \frac{x^2}{h}}{h} \right]$$

- Utilizando a lei de viscosidade de Newton

$$\tau = \mu \frac{dU}{dx} \rightarrow \mu \frac{d}{dx} \left(\frac{4 U_{max}}{h} \left[\frac{x - \frac{x^2}{h}}{h} \right] \right)$$

$$\tau = \frac{4 U_{max}}{h} \left[\frac{1 - \frac{2x}{h}}{h} \right] \quad \text{em } 1 - \frac{2x}{h}$$

- Fazendo $x = h$

$$\tau = \frac{4 U_{max}}{h} \left[\frac{1 - \frac{2 \cdot h}{h}}{h} \right]$$

$$\tau = - \frac{4 U_{max}}{h} \quad [N/m^2]$$

Via saída

① - Utilizando a Fórmula deduzida anteriormente

$$\frac{d}{dt} \int_{VC} \rho dV + \int_{SC} \rho \vec{V} \cdot d\vec{A} = 0$$

- com os dados do enunciado \rightarrow incompressível
- ρ constante \rightarrow permanente

Temps a variação de massa no interior do volume de controle LV no, Logo:

$$\int_{SC} \rho \vec{V} \cdot d\vec{A} = 0$$

- para as equações de entrada e saída

$$\int \frac{U}{g_1} \cdot X dA + \int \frac{4 U_{max}}{g_1} \left[X - \frac{X^2}{g_1} \right] dA$$

$$\frac{U}{g_1} \int X dA = - \frac{4 U_{max}}{g_1} \int \left[X - \frac{X^2}{g_1} \right] dA$$

$$U \int X dA = -4 U_{max} \int \left[X - \frac{X^2}{g_1} \right] dA$$

$$U_{max} = U \int x dA \quad (1)$$

$$-4 \int x - \frac{x^2}{2} dA \quad (2)$$

• resolvendo a 1

$$dA = dx dy$$

$$\int_0^4 \int_0^x x dx dy = \int_0^4 \left[\frac{x^2}{2} \right]_0^x dy = \frac{x^2}{2} \cdot y$$

• Resolvendo a 2

$$dA = dx dy$$

$$\int_0^4 \int_0^x -4 \left(x - \frac{x^2}{2} \right) dx dy = \int_0^4 \left[\frac{x^2}{2} - \frac{x^3}{3} \right]_0^x dy = \frac{x^2}{6} y$$

• Voltaje ...

$$U_{max} = U_1 \frac{h^2}{2} y = - \frac{U_1 h^2}{2} \cdot \frac{L^3}{4 h^2 y}$$

$$\frac{4 h^2 y}{6}$$

$$U_{max} = -\frac{3U_1}{4}$$

$$Q = \int_A V J A$$

2) • Usando los datos las ecuaciones de entrada e salida

para la entrada

$$\int_0^L \int_0^h \frac{U_1 x}{h} dx dy = \frac{U_1 h}{2} \int_0^L dy = \frac{U_1 h}{2} \cdot y = \frac{U_1 h L}{2} = Q$$

para salida

$$U_{max} = -\frac{3U_1}{4}$$

$$\int_0^L \int_0^h \frac{4 U_{max}}{h} \left[x - \frac{x^2}{h} \right] dx dy$$

$$= \int_0^L \frac{4 U_{max}}{h} \cdot \frac{h^2}{6} dy = \frac{2 U_{max} h L}{3}$$

$$= \frac{4 U_{max} h}{6} \int_0^L dy = \frac{2 U_{max} h L}{3}$$

$$= -\frac{U_1 h L}{2} = -Q$$