



PME 5411 - Fundamentos de Escoamentos Turbulentos Reativos

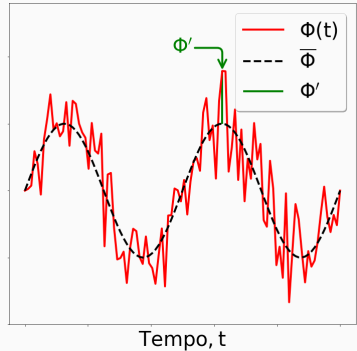
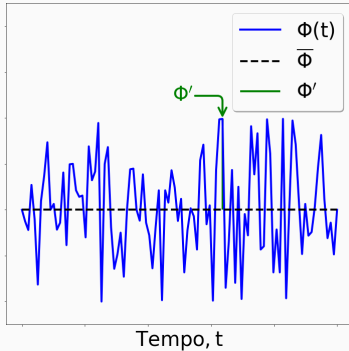
Aula 2 - Reynolds Averaged Navier Stokes RANS

Prof. Dr. Guenther Carlos Krieger Filho

17 de outubro de 2022

Escola Politécnica da USP - LETE/CRC - Combustion Research Centre

Descrição de escoamentos turbulentos



Decomposição de Reynolds

$$\Phi(t) = \bar{\Phi} + \Phi'(t)$$

Média no tempo

$$\bar{\Phi} = \frac{1}{\Delta t} \int_{t_0}^{t_0 + \Delta t} \Phi(t) dt$$

Ergodicidade

Média conjunto = Média no tempo (Média estatística)

Descrição de escoamentos turbulentos

Variância

$$\overline{(\Phi')^2} = \frac{1}{\Delta t} \int_{t_0}^{t_0+\Delta t} (\Phi')^2 dt$$

Desvio Padrão/RMS

$$\Phi_{\text{RMS}} = \sqrt{\overline{(\Phi')^2}}$$

Aplicando a média na decomposição de *Reynolds*

$$\begin{aligned} \frac{1}{\Delta t} \int_{t_0}^{t_0+\Delta t} \Phi(t) dt &= \frac{1}{\Delta t} \int_{t_0}^{t_0+\Delta t} \bar{\Phi} dt + \frac{1}{\Delta t} \int_{t_0}^{t_0+\Delta t} \Phi'(t) dt \longrightarrow \\ \bar{\Phi} &= \bar{\Phi} + \bar{\Phi}' \longrightarrow \\ \bar{\Phi}' &= 0 \end{aligned} \tag{1}$$

Portanto, a média da flutuação é nula.

Descrição de escoamentos turbulentos

$$\Phi = \bar{\Phi} + \Phi' ; \Psi = \bar{\Psi} + \Psi' ; \bar{\Phi}' = \bar{\Psi}' = 0 ; \quad \boxed{\overline{\Phi'\Psi'} = \frac{1}{\Delta t} \int_{t_0}^{t_0+\Delta t} \Phi'\Psi' dt}$$

Para velocidade: $\begin{cases} u'v' \\ u'w' \\ v'w' \end{cases} \text{ Se } = 0 \Rightarrow \text{grandezas não correlacionadas}$

Autocorrelação temporal

$$R_{\Phi'\Phi'}(\tau) = \overline{\Phi'(t)\Phi'(t+\tau)} = \frac{1}{\Delta t} \int_{t_0}^{t_0+\Delta t} \Phi'(t)\Phi'(t+\tau) dt$$

Autocorrelação espacial

$$R_{ij}(\vec{r}, t) = \overline{u'_i(\vec{x} + \vec{r}, t) u'_j(\vec{x}, t)} = \frac{1}{\Delta t} \int_{t_0}^{t_0+\Delta t} u'_i(\vec{x} + \vec{r}, t) u'_j(\vec{x}, t) dt$$

Descrição de escoamentos turbulentos

- Média da derivada:

$$\begin{aligned}\overline{\frac{\partial \Phi}{\partial s}} &\equiv \frac{1}{\Delta t} \int_{t_0}^{t_0 + \Delta t} \frac{\partial \Phi}{\partial s} dt \longrightarrow \\ \overline{\frac{\partial \Phi}{\partial s}} &= \frac{1}{\Delta t} \frac{\partial}{\partial s} \left(\int_{t_0}^{t_0 + \Delta t} \Phi dt \right) \longrightarrow \\ \overline{\frac{\partial \Phi}{\partial s}} &= \frac{\partial \bar{\Phi}}{\partial s}\end{aligned}\tag{2}$$

- Média da integral:

$$\begin{aligned}\overline{\int \Phi ds} &\equiv \frac{1}{\Delta t} \int_{t_0}^{t_0 + \Delta t} \int \Phi ds dt \longrightarrow \\ \overline{\int \Phi ds} &= \frac{1}{\Delta t} \int \left(\int_{t_0}^{t_0 + \Delta t} \Phi dt \right) ds \longrightarrow \\ \overline{\int \Phi ds} &= \int \bar{\Phi} ds\end{aligned}\tag{3}$$

Descrição de escoamentos turbulentos

- Média da soma:

$$\begin{aligned}\overline{\Phi + \Psi} &\equiv \frac{1}{\Delta t} \int_{t_0}^{t_0 + \Delta t} (\Phi + \Psi) dt \longrightarrow \\ \overline{\Phi + \Psi} &= \frac{1}{\Delta t} \int_{t_0}^{t_0 + \Delta t} \Phi dt + \frac{1}{\Delta t} \int_{t_0}^{t_0 + \Delta t} \Psi dt \longrightarrow \\ \overline{\Phi + \Psi} &= \overline{\Phi} + \overline{\Psi}\end{aligned}\tag{4}$$

- Média do produto:

$$\begin{aligned}\overline{\Phi \Psi} &= \overline{(\overline{\Phi} + \Phi') (\overline{\Psi} + \Psi')} \longrightarrow \\ \overline{\Phi \Psi} &= \overline{(\overline{\Phi} \overline{\Psi} + \overline{\Phi} \Psi' + \Phi' \overline{\Psi} + \Phi' \Psi')} \longrightarrow \\ \overline{\Phi \Psi} &= \overline{\overline{\Phi} \overline{\Psi}} + \overline{\overline{\Phi} \Psi'} + \overline{\Phi' \overline{\Psi}} + \overline{\Phi' \Psi'} \longrightarrow \\ \overline{\Phi \Psi} &= \overline{\Phi} \overline{\Psi} + \underbrace{\overline{\overline{\Phi} \Psi'}}_{=0} + \underbrace{\overline{\Phi' \overline{\Psi}}}_{=0} + \overline{\Phi' \Psi'} \longrightarrow \\ \overline{\Phi \Psi} &= \overline{\Phi} \overline{\Psi} + \overline{\Phi' \Psi'}\end{aligned}\tag{5}$$

Descrição de escoamentos turbulentos

Para um vetor $\vec{a}$:

$$\vec{a} = \bar{\vec{a}} + \vec{a}' \text{ ou } \mathbf{a} = \bar{\mathbf{a}} + \mathbf{a}' \text{ ou } a_i = \bar{a}_i + a'_i$$

- Média do divergente de um vetor ($\vec{a}$):

$$\overline{\frac{\partial a_i}{\partial x_i}} = \overline{\frac{\partial a_1}{\partial x_1}} + \overline{\frac{\partial a_2}{\partial x_2}} + \overline{\frac{\partial a_3}{\partial x_3}} \xrightarrow{(4)}$$

$$\overline{\frac{\partial a_i}{\partial x_i}} = \overline{\frac{\partial a_1}{\partial x_1}} + \overline{\frac{\partial a_2}{\partial x_2}} + \overline{\frac{\partial a_3}{\partial x_3}} \xrightarrow{(2)}$$

$$\overline{\frac{\partial a_i}{\partial x_i}} = \overline{\frac{\partial \bar{a}_1}{\partial x_1}} + \overline{\frac{\partial \bar{a}_2}{\partial x_2}} + \overline{\frac{\partial \bar{a}_3}{\partial x_3}} \longrightarrow$$

$$\overline{\frac{\partial a_i}{\partial x_i}} = \frac{\partial \bar{a}_i}{\partial x_i} \longrightarrow$$

$$\overline{\frac{\partial a_i}{\partial x_i}} = \frac{\partial \bar{a}_i}{\partial x_i} \text{ ou } \overline{\vec{\nabla} \cdot \vec{a}} = \vec{\nabla} \cdot \bar{\vec{a}} \quad (6)$$

Descrição de escoamentos turbulentos

- Média do divergente do produto de um escalar por um vetor ($\Phi \vec{a}$):

$$\frac{\partial (\Phi a_i)}{\partial x_i} = \frac{\partial (\Phi a_1)}{\partial x_1} + \frac{\partial (\Phi a_2)}{\partial x_2} + \frac{\partial (\Phi a_3)}{\partial x_3} \quad (4) \rightarrow$$

$$\frac{\partial (\Phi a_i)}{\partial x_i} = \frac{\partial (\Phi a_1)}{\partial x_1} + \frac{\partial (\Phi a_2)}{\partial x_2} + \frac{\partial (\Phi a_3)}{\partial x_3} \quad (2) \rightarrow$$

$$\frac{\partial (\Phi a_i)}{\partial x_i} = \frac{\partial (\overline{\Phi a_1})}{\partial x_1} + \frac{\partial (\overline{\Phi a_2})}{\partial x_2} + \frac{\partial (\overline{\Phi a_3})}{\partial x_3} \quad (5) \rightarrow$$

$$\frac{\partial (\Phi a_i)}{\partial x_i} = \frac{\partial (\overline{\Phi} \bar{a}_1 + \overline{\Phi' a'_1})}{\partial x_1} + \frac{\partial (\overline{\Phi} \bar{a}_2 + \overline{\Phi' a'_2})}{\partial x_2} + \frac{\partial (\overline{\Phi} \bar{a}_3 + \overline{\Phi' a'_3})}{\partial x_3} \rightarrow$$

$$\frac{\partial (\Phi a_i)}{\partial x_i} = \frac{\partial (\overline{\Phi} \bar{a}_1)}{\partial x_1} + \frac{\partial (\overline{\Phi' a'_1})}{\partial x_1}$$

$$+ \frac{\partial (\overline{\Phi} \bar{a}_2)}{\partial x_2} + \frac{\partial (\overline{\Phi' a'_2})}{\partial x_2}$$

$$+ \frac{\partial (\overline{\Phi} \bar{a}_3)}{\partial x_3} + \frac{\partial (\overline{\Phi' a'_3})}{\partial x_3} \rightarrow$$

Descrição de escoamentos turbulentos

$$\begin{aligned}\frac{\partial (\overline{\Phi a_i})}{\partial x_i} &= \frac{\partial (\overline{\Phi} \bar{a}_1)}{\partial x_1} + \frac{\partial (\overline{\Phi} \bar{a}_2)}{\partial x_2} + \frac{\partial (\overline{\Phi} \bar{a}_3)}{\partial x_3} \\ &+ \frac{\partial (\overline{\Phi' a'_1})}{\partial x_1} + \frac{\partial (\overline{\Phi' a'_2})}{\partial x_2} + \frac{\partial (\overline{\Phi' a'_3})}{\partial x_3} \longrightarrow \\ \frac{\partial (\overline{\Phi a_i})}{\partial x_i} &= \frac{\partial (\overline{\Phi} \bar{a}_i)}{\partial x_i} + \frac{\partial (\overline{\Phi' a'_i})}{\partial x_i} \longrightarrow \\ \frac{\partial (\overline{\Phi a_i})}{\partial x_i} &= \frac{\partial}{\partial x_i} (\overline{\Phi} \bar{a}_i) + \frac{\partial}{\partial x_i} (\overline{\Phi' a'_i}) \\ \text{ou } \overline{\vec{\nabla} \cdot (\Phi \vec{a})} &= \vec{\nabla} \cdot (\overline{\Phi} \vec{a}) + \vec{\nabla} \cdot (\overline{\Phi' \vec{a}'})\end{aligned}\tag{7}$$

Descrição de escoamentos turbulentos

- Média do divergente do gradiente de um vetor ($\vec{a}$) (média do divergente de um tensor):

$$\overline{\frac{\partial}{\partial x_j} \left(\frac{\partial a_i}{\partial x_j} \right)} = \overline{\frac{\partial}{\partial x_j} \underbrace{\left(\frac{\partial a_i}{\partial x_j} \right)}_{\text{tensor}}} \rightarrow$$
$$\overline{\frac{\partial}{\partial x_j} \left(\frac{\partial a_i}{\partial x_j} \right)} = \begin{bmatrix} \frac{\partial a_1}{\partial x_1} & \frac{\partial a_1}{\partial x_2} & \frac{\partial a_1}{\partial x_3} \\ \frac{\partial a_2}{\partial x_1} & \frac{\partial a_2}{\partial x_2} & \frac{\partial a_2}{\partial x_3} \\ \frac{\partial a_3}{\partial x_1} & \frac{\partial a_3}{\partial x_2} & \frac{\partial a_3}{\partial x_3} \end{bmatrix} \begin{bmatrix} \frac{\partial}{\partial x_1} \\ \frac{\partial}{\partial x_2} \\ \frac{\partial}{\partial x_3} \end{bmatrix} \rightarrow$$

Descrição de escoamentos turbulentos

$$\overline{\frac{\partial}{\partial x_j} \left(\frac{\partial a_i}{\partial x_j} \right)} = \left[\begin{array}{c} \overline{\frac{\partial}{\partial x_1} \left(\frac{\partial a_1}{\partial x_1} \right) + \frac{\partial}{\partial x_2} \left(\frac{\partial a_1}{\partial x_2} \right) + \frac{\partial}{\partial x_3} \left(\frac{\partial a_1}{\partial x_3} \right)} \\ \overline{\frac{\partial}{\partial x_1} \left(\frac{\partial a_2}{\partial x_1} \right) + \frac{\partial}{\partial x_2} \left(\frac{\partial a_2}{\partial x_2} \right) + \frac{\partial}{\partial x_3} \left(\frac{\partial a_2}{\partial x_3} \right)} \\ \overline{\frac{\partial}{\partial x_1} \left(\frac{\partial a_3}{\partial x_1} \right) + \frac{\partial}{\partial x_2} \left(\frac{\partial a_3}{\partial x_2} \right) + \frac{\partial}{\partial x_3} \left(\frac{\partial a_3}{\partial x_3} \right)} \end{array} \right] \longrightarrow$$
$$\overline{\frac{\partial}{\partial x_j} \left(\frac{\partial a_i}{\partial x_j} \right)} = \left[\begin{array}{c} \overline{\frac{\partial}{\partial x_1} \left(\frac{\partial a_1}{\partial x_1} \right) + \frac{\partial}{\partial x_2} \left(\frac{\partial a_1}{\partial x_2} \right) + \frac{\partial}{\partial x_3} \left(\frac{\partial a_1}{\partial x_3} \right)} \\ \overline{\frac{\partial}{\partial x_1} \left(\frac{\partial a_2}{\partial x_1} \right) + \frac{\partial}{\partial x_2} \left(\frac{\partial a_2}{\partial x_2} \right) + \frac{\partial}{\partial x_3} \left(\frac{\partial a_2}{\partial x_3} \right)} \\ \overline{\frac{\partial}{\partial x_1} \left(\frac{\partial a_3}{\partial x_1} \right) + \frac{\partial}{\partial x_2} \left(\frac{\partial a_3}{\partial x_2} \right) + \frac{\partial}{\partial x_3} \left(\frac{\partial a_3}{\partial x_3} \right)} \end{array} \right] \longrightarrow$$

Descrição de escoamentos turbulentos

Então,

$$\overline{\frac{\partial}{\partial x_j} \left(\frac{\partial a_i}{\partial x_j} \right)} = \left[\begin{array}{c} \frac{\partial}{\partial x_1} \left(\frac{\partial \bar{a}_1}{\partial x_1} \right) + \frac{\partial}{\partial x_2} \left(\frac{\partial \bar{a}_1}{\partial x_2} \right) + \frac{\partial}{\partial x_3} \left(\frac{\partial \bar{a}_1}{\partial x_3} \right) \\ \frac{\partial}{\partial x_1} \left(\frac{\partial \bar{a}_2}{\partial x_1} \right) + \frac{\partial}{\partial x_2} \left(\frac{\partial \bar{a}_2}{\partial x_2} \right) + \frac{\partial}{\partial x_3} \left(\frac{\partial \bar{a}_2}{\partial x_3} \right) \\ \frac{\partial}{\partial x_1} \left(\frac{\partial \bar{a}_3}{\partial x_1} \right) + \frac{\partial}{\partial x_2} \left(\frac{\partial \bar{a}_3}{\partial x_2} \right) + \frac{\partial}{\partial x_3} \left(\frac{\partial \bar{a}_3}{\partial x_3} \right) \end{array} \right] \rightarrow$$

$$\overline{\frac{\partial}{\partial x_j} \left(\frac{\partial a_i}{\partial x_j} \right)} = \left[\begin{array}{ccc} \frac{\partial \bar{a}_1}{\partial x_1} & \frac{\partial \bar{a}_1}{\partial x_2} & \frac{\partial \bar{a}_1}{\partial x_3} \\ \frac{\partial \bar{a}_2}{\partial x_1} & \frac{\partial \bar{a}_2}{\partial x_2} & \frac{\partial \bar{a}_2}{\partial x_3} \\ \frac{\partial \bar{a}_3}{\partial x_1} & \frac{\partial \bar{a}_3}{\partial x_2} & \frac{\partial \bar{a}_3}{\partial x_3} \end{array} \right] \left[\begin{array}{c} \frac{\partial}{\partial x_1} \\ \frac{\partial}{\partial x_2} \\ \frac{\partial}{\partial x_3} \end{array} \right] \rightarrow$$

Logo,

$$\begin{aligned}\overline{\frac{\partial}{\partial x_j} \left(\frac{\partial a_i}{\partial x_j} \right)} &= \frac{\partial}{\partial x_j} \left(\frac{\partial \bar{a}_i}{\partial x_j} \right) \longrightarrow \\ \overline{\frac{\partial}{\partial x_j} \left(\frac{\partial a_i}{\partial x_j} \right)} &= \frac{\partial}{\partial x_j} \left(\frac{\partial \bar{a}_i}{\partial x_j} \right) = \frac{\partial^2 \bar{a}_i}{\partial x_j \partial x_j} \\ \text{ou } \overline{\vec{\nabla} \cdot \left(\vec{\nabla} \vec{a} \right)} &= \vec{\nabla} \cdot \left(\vec{\nabla} \vec{a} \right) = \nabla^2 \vec{a}\end{aligned}\tag{8}$$

Reynolds Averaged Navier-Stokes

A equação da continuidade para escoamento com massa específica constante é dado por:

$$\frac{\partial u_i}{\partial x_i} = 0 \quad (9)$$

Aplicando a média:

$$\overline{\frac{\partial u_i}{\partial x_i}} = 0$$

Logo, pela equação (6):

Equação Média da Continuidade

$$\frac{\partial \bar{u}_i}{\partial x_i} = 0 \quad (10)$$

$$\nabla \cdot \bar{\mathbf{u}} = 0$$

Reynolds Averaged Navier-Stokes

As equações da quantidade de movimento (*Navier-Stokes*) para massa específica constante é dada por:

$$\frac{\partial u_i}{\partial t} + \frac{\partial}{\partial x_j} (u_i u_j) = -\frac{1}{\rho} \frac{\partial p}{\partial x_i} + \nu \frac{\partial^2 u_i}{\partial x_j \partial x_j} \quad (11)$$

Aplicando a média:

$$\overline{\frac{\partial u_i}{\partial t} + \frac{\partial}{\partial x_j} (u_i u_j)} = \overline{-\frac{1}{\rho} \frac{\partial p}{\partial x_i} + \nu \frac{\partial^2 u_i}{\partial x_j \partial x_j}} \quad (4) \rightarrow$$

$$\overline{\frac{\partial u_i}{\partial t} + \frac{\partial}{\partial x_j} (u_i u_j)} = \overline{-\frac{1}{\rho} \frac{\partial p}{\partial x_i} + \nu \frac{\partial^2 u_i}{\partial x_j \partial x_j}} \quad (2) \text{ e } (8) \rightarrow$$

$$\overline{\frac{\partial \bar{u}_i}{\partial t} + \frac{\partial}{\partial x_j} (\bar{u}_i \bar{u}_j)} = \overline{-\frac{1}{\rho} \frac{\partial \bar{p}}{\partial x_i} + \nu \frac{\partial^2 \bar{u}_i}{\partial x_j \partial x_j}} \quad (5) \rightarrow$$

$$\overline{\frac{\partial \bar{u}_i}{\partial t} + \frac{\partial}{\partial x_j} (\bar{u}_i \bar{u}_j + \overline{u'_i u'_j})} = \overline{-\frac{1}{\rho} \frac{\partial \bar{p}}{\partial x_i} + \nu \frac{\partial^2 \bar{u}_i}{\partial x_j \partial x_j}} \rightarrow$$

$$\overline{\frac{\partial \bar{u}_i}{\partial t} + \frac{\partial}{\partial x_j} (\bar{u}_i \bar{u}_j)} + \overline{\frac{\partial}{\partial x_j} (\overline{u'_i u'_j})} = \overline{-\frac{1}{\rho} \frac{\partial \bar{p}}{\partial x_i} + \nu \frac{\partial^2 \bar{u}_i}{\partial x_j \partial x_j}} \rightarrow$$

Desse modo, supondo que a média não varie no tempo, as equações da quantidade de movimento ficam:

Equações Médias da Quantidade de Movimento

$$\frac{\partial}{\partial x_j} (\bar{u}_i \bar{u}_j) + \frac{\partial}{\partial x_j} (\overline{u'_i u'_j}) = -\frac{1}{\rho} \frac{\partial \bar{p}}{\partial x_i} + \nu \frac{\partial^2 \bar{u}_i}{\partial x_j \partial x_j} \quad (12)$$
$$\nabla \cdot (\bar{\mathbf{u}} \bar{\mathbf{u}}) + \nabla \cdot (\overline{\mathbf{u}' \mathbf{u}'}) = -\frac{1}{\rho} \nabla \bar{p} + \nu \nabla^2 \bar{\mathbf{u}}$$

Portanto, são 4 equações (10) e (12) e 10 incógnitas $\bar{p}$, $\bar{u}_1$, $\bar{u}_2$, $\bar{u}_3$, $\overline{u'_1 u'_1}$, $\overline{u'_2 u'_2}$, $\overline{u'_3 u'_3}$, $\overline{u'_1 u'_2}$ ($= \overline{u'_2 u'_1}$), $\overline{u'_1 u'_3}$ ($= \overline{u'_3 u'_1}$) e $\overline{u'_2 u'_3}$ ($= \overline{u'_3 u'_2}$).

Reynolds Averaged Navier-Stokes

$$-\rho \overline{u'_i u'_j} = -\rho \begin{bmatrix} \overline{u'_1 u'_1} & \overline{u'_1 u'_2} & \overline{u'_1 u'_3} \\ \overline{u'_2 u'_1} & \overline{u'_2 u'_2} & \overline{u'_2 u'_3} \\ \overline{u'_3 u'_1} & \overline{u'_3 u'_2} & \overline{u'_3 u'_3} \end{bmatrix} \Rightarrow \text{Tensor de Reynolds}$$

$$\underbrace{\text{Tr} \left(\begin{array}{c} \text{Tensor de} \\ \text{Reynolds} \end{array} \right)}_{\text{traço}} = -\rho \left(\overline{u_1'^2} + \overline{u_2'^2} + \overline{u_3'^2} \right) = -2K$$

$K \Rightarrow$ Energia cinética turbulenta

Energia Cinética Turbulenta

$$k = \frac{1}{2} \left(\overline{u_1'^2} + \overline{u_2'^2} + \overline{u_3'^2} \right)$$

Intensidade Turbulenta

$$I = \frac{\left(\frac{2}{3} k \right)^{1/2}}{U_{\text{ref}}}$$

RANS - exemplo: Placa plana $c/\rho = \text{cte}$ (Turns cap. 11)

Quantidade de movimento em x $\left(\frac{\partial p}{\partial x} = 0\right)$

$$\underbrace{\frac{\partial v_x}{\partial t}}_{(1)} + \underbrace{\frac{\partial}{\partial x} (v_x v_x)}_{(2)} + \underbrace{\frac{\partial}{\partial y} (v_x v_y)}_{(3)} = \underbrace{\nu \frac{\partial^2 v_x}{\partial y \partial y}}_{(4)}$$

$$(1) : \overline{\frac{\partial}{\partial t} (\bar{v}_x + v'_x)} = \frac{\partial \bar{v}_x}{\partial t} + \frac{\partial \bar{v}'_x}{\partial t} = 0$$

$$(2) : \overline{\frac{\partial}{\partial x} (\bar{v}_x + v'_x) (\bar{v}_x + v'_x)} = \frac{\partial}{\partial x} (\bar{v}_x \bar{v}_x) + \frac{\partial}{\partial x} (\overline{v'_x v'_x})$$

$$(3) : \overline{\frac{\partial}{\partial y} (\bar{v}_x + v'_x) (\bar{v}_y + v'_y)} = \frac{\partial}{\partial y} (\bar{v}_x \bar{v}_y) + \frac{\partial}{\partial y} (\overline{v'_x v'_y})$$

$$(4) : \nu \overline{\frac{\partial^2 v_x}{\partial y \partial y}} = \nu \frac{\partial^2 \bar{v}_x}{\partial y \partial y}$$

RANS - exemplo: Placa plana $c/\rho = \text{cte}$ (Turns cap. 11)

Quantidade de movimento em x

$$\frac{\partial}{\partial x} (\bar{v}_x \bar{v}_x) + \frac{\partial}{\partial y} (\bar{v}_x \bar{v}_y) + \frac{\partial}{\partial y} (\overline{v'_x v'_y}) + \frac{\partial}{\partial x} (\overline{v'_x v'_x}) = \nu \frac{\partial^2 \bar{v}_x}{\partial y^2}$$

Continuidade

$$\frac{\partial \bar{v}_x}{\partial x} + \frac{\partial \bar{v}_y}{\partial y} = 0$$

Para jato livre (análogo à placa plana):

$$\bar{v}_x \frac{\partial \bar{v}_x}{\partial x} + \bar{v}_r \frac{\partial \bar{v}_x}{\partial r} = \nu \frac{1}{r} \frac{\partial}{\partial r} \left(r \frac{\partial \bar{v}_x}{\partial r} \right) - \frac{1}{r} \frac{\partial}{\partial r} (\overline{r v'_x v'_r}) \quad (13)$$

Eddy viscosity ou hipótese de Boussinesq (1877)

Hipótese de Boussinesq (1877)

$$\frac{1}{r} \frac{\partial}{\partial r} [r (\tau_{\text{lam}} + \tau_{\text{turb}})]$$

$$\tau_{\text{lam}} = \mu \frac{\partial \bar{v}_x}{\partial r}$$

$$\tau_{\text{turb}} = -\rho \nu_t \frac{\partial \bar{v}_x}{\partial r} ; \nu_t = \frac{\mu_t}{\rho}$$

$$\underbrace{\mu_{\text{ef}}}_{\text{efetivo}} = \underbrace{\mu}_{\text{molecular}} + \underbrace{\mu_t}_{\text{turbulento}}$$

1. Como determinar μ_t ?
2. μ é propriedade termodinâmica de transporte;
3. μ_t é dependente do "padrão" do escoamento, nem sempre é função apenas do gradiente da velocidade.

Eddy viscosity ou hipótese de Boussinesq (1877)

Comprimento de mistura de Prandtl l_m

$$\mu_t = \rho \nu_t = \rho l_m v_{\text{turb}} = \rho l_m^2 \left| \frac{\partial v_x}{\partial x_r} \right|$$

Para jatos livres *Prandtl* propôs que $v_{\text{turb}} \propto \bar{v}_{x,\text{max}} - \bar{v}_{x,\text{min}}$, então viscosidade turbulenta fica:

$$\mu_t = \underbrace{0,1365}_{\text{experimental}} \rho l_m (\bar{v}_{x,\text{max}} - \bar{v}_{x,\text{min}}) \quad (14)$$

Eddy viscosity ou hipótese de Boussinesq (1877)

Aplicando a hipótese de *Boussinesq* para jatos livres na equação da quantidade de movimento (13) e a equação média da continuidade ficam:

Continuidade

$$\frac{\partial}{\partial x} (\bar{v}_x r) + \frac{\partial}{\partial r} (\bar{v}_r r) = 0 \quad (15)$$

Quantidade de movimento

$$\rho \left(\bar{v}_x \frac{\partial \bar{v}_x}{\partial x} + \bar{v}_r \frac{\partial \bar{v}_x}{\partial r} \right) = \frac{1}{r} \frac{\partial}{\partial r} \left[r(\mu + \mu_t) \frac{\partial \bar{v}_x}{\partial r} \right] \quad (16)$$

Eddy viscosity ou hipótese de Boussinesq (1877)

Note que o problema apenas mudou de variável, porém experimentos em jatos livres indicam que:

$$l_m = 0,075 \delta_{99\%}$$

Onde, $\delta_{99\%}$ é a largura do jato para queda de 99% da velocidade axial na linha central.

$$\delta_{99\%} \rightarrow \text{raio no qual } \frac{\bar{v}_x(r)}{\bar{v}_{x,0}} = 1\%$$

Dessa forma, o comprimento de mistura possui características semelhantes à meia largura de jato laminar. Logo, cada estação axial possui um comprimento e não há dependência radial, assim a equação (14) fica:

$$\frac{\mu_t}{\rho} = 0,0102 \delta_{99\%}(x) \bar{v}_{x,\max}(x) \quad (17)$$

Eddy viscosity ou hipótese de Boussinesq (1877)

Entretanto, resultados experimentais indicam que $\delta_{99\%} \approx \frac{5}{2} r_{1/2}$ e sabe-se que a velocidade máxima decai inversamente com x , logo:

$$\delta_{99\%}(x) \approx \frac{5}{2} r_{1/2}(x) \propto x^{+1} \quad (18)$$

$$\bar{v}_{x,\max}(x) = \bar{v}_{x,0}(x) \propto x^{-1} \quad (19)$$

Então, a equação (17) fica:

$$\nu_t = \frac{\mu_t}{\rho} = 0,0102 \delta_{99\%}(x) \bar{v}_{x,\max}(x) = \text{constante} \quad (20)$$

Portanto, adotando a hipótese de *Boussinesq* e o comprimento de mistura de *Prandtl*, a viscosidade (cinemática) turbulenta é constante em jatos livres turbulentos.

Eddy viscosity ou hipótese de Boussinessq (1877)

A equação da quantidade de movimento para jatos livres (16) fica:

$$\bar{v}_x \frac{\partial \bar{v}_x}{\partial x} + \bar{v}_r \frac{\partial \bar{v}_x}{\partial r} = \nu_{ef} \frac{1}{r} \frac{\partial}{\partial r} \left[r \frac{\partial \bar{v}_x}{\partial r} \right] \quad (21)$$

Relembrando, a equação da quantidade de movimento para jatos livres laminares é dada por:

$$v_x \frac{\partial v_x}{\partial x} + v_r \frac{\partial v_x}{\partial r} = \nu \frac{1}{r} \frac{\partial}{\partial r} \left[r \frac{\partial v_x}{\partial r} \right] \quad (22)$$

como as condições de contorno são semelhantes, os resultados das velocidades médias do escoamento turbulento é o mesmo das velocidades do escoamento laminar, então:

$$\bar{v}_x(r, x) = \frac{3}{8\pi} \frac{J_e}{\rho \nu_{tx}} \left[1 + \frac{\xi^2}{4} \right]^{-2} \quad \bar{v}_r(r, x) = \left[\frac{3J_e}{16\pi\rho_e} \right]^{1/2} \frac{1}{x} \frac{\xi - \xi^3/4}{[1 + \xi^2/4]^2}$$

Eddy viscosity ou hipótese de Boussinesq (1877)

Onde, $J_e = \rho_e v_e^2 \pi R^2$ é o fluxo da quantidade de movimento na saída do jato e ξ contém a variável de similaridade r/x .

$$\xi = \left(\frac{3\rho_e J_e}{16\pi} \right)^{1/2} \frac{1}{\mu} \frac{r}{x} \quad (23)$$

Substituindo J_e na solução $\bar{v}_x$ e rearranjando tem-se:

$$\frac{\bar{v}_x(r, x)}{v_e} = \frac{3}{8} \left(\frac{v_e R}{\nu_t} \right) \left(\frac{R}{x} \right) \left[1 + \frac{\xi^2}{4} \right]^{-2} \quad (24)$$

Na linha de centro $r = 0 \rightarrow (\xi = 0)$:

$$\frac{\bar{v}_{x,0}(x)}{v_e} = \frac{3}{8} \left(\frac{v_e R}{\nu_t} \right) \left(\frac{R}{x} \right) \quad (25)$$

que é a equação (19) de forma explícita.

Eddy viscosity ou hipótese de Boussinesq (1877)

A expressão para $r_{1/2}$ é encontrada fazendo:

$$\frac{\bar{v}_x(r, x)}{\bar{v}_{x,0}(x)} = \frac{1}{2} = \left[1 + \frac{\xi^2}{4}\right]^{-2} \longrightarrow$$
$$\xi = 1,287$$

Usando a equação (23)

$$1,287 = \left(\frac{3}{16}\right)^{1/2} \left[\frac{\rho_e v_e^2 \pi R^2}{\rho_e \pi}\right]^{1/2} \frac{1}{\nu_t} \frac{r_{1/2}}{x} \longrightarrow$$
$$1,287 = \left(\frac{3}{16}\right)^{1/2} v_e R \frac{1}{\nu_t} \frac{r_{1/2}}{x} \longrightarrow$$
$$\frac{r_{1/2}}{x} = 2,97 \left(\frac{\nu_t}{v_e R}\right) \quad (26)$$

O que mostra a validade da equação (19), além de ser um resultado semelhante ao encontrado no escoamento laminar.

Eddy viscosity ou hipótese de Boussinesq (1877)

Assim, substituindo a equação (26) em (18) e então em (20) juntamente com (25)

$$\begin{aligned}\nu_t &= 0,0102 \frac{5}{2} 2,97 \left(\frac{\nu_t}{v_e R} \right) x \frac{3}{8} \left(\frac{v_e R}{\nu_t} \right) \left(\frac{R}{x} \right) v_e \longrightarrow \\ \nu_t &= 0,028 v_e R \longrightarrow \\ \frac{\nu_t}{v_e R} &= 0,028\end{aligned}\tag{27}$$

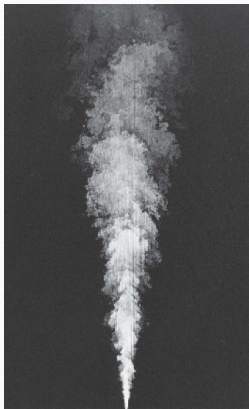
Então, retornando em (26) tem-se:

$$\begin{aligned}\frac{r_{1/2}}{x} &= 0,08468 \\ \alpha &= 4,84^\circ\end{aligned}$$

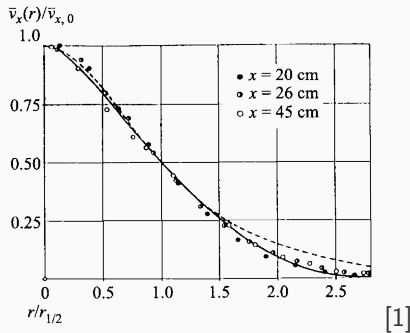
Portanto, a taxa de espalhamento $\left(\frac{r_{1/2}}{x} \right)$ e o ângulo de espalhamento $\alpha = \tan^{-1} \left(\frac{r_{1/2}}{x} \right)$ são constantes.

Eddy viscosity ou hipótese de Boussinesq (1877)

Lembrando que no caso laminar $\frac{r_{1/2}}{x} = \frac{\nu}{v_e R} = Re_j^{-1}$, mas no caso turbulento não há dependência do número de Reynolds.



[3]



Lista de exercícios 2

Próxima aula: Equação de Transporte do Tensor de Reynolds

Leituras recomendadas:

Básica: capítulo 11 Turns;

Complementar: capítulo 1 Poinso;

-  Turns, Stephen R. **An introduction to combustion: concepts and applications.** 3rd ed. New York: McGraw-Hill, 2012.
-  Poinso, T.; Veynante, D. **Theoretical and Numerical Combustion.** 2nd ed. Philadelphia: Edwards, 2005.
-  Pope, Stephen B. **Turbulent flows.** 10th ed. New York: Cambridge University Press, 2013.

This work is licensed under a Creative Commons “Attribution-NonCommercial-ShareAlike 4.0 International” license.

