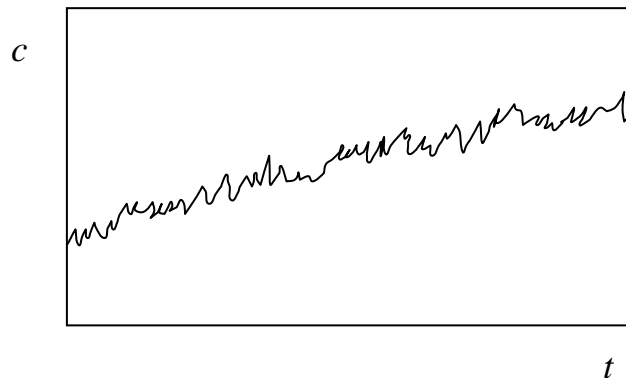


Trattazione Statistica del Moto Turbolento

(metodo di Reynolds)

- Il moto turbolento è caratterizzato dalla fluttuazione caotica delle variabili in gioco (velocità, pressione, temperatura, ecc.) intorno a valori “medi” che possono essere anch’essi variabili (più lentamente) nel tempo



- La descrizione del comportamento istantaneo del fluido è generalmente di scarso interesse per le applicazioni, anche perché i valori misurati ad un dato istante non saranno mai gli stessi
- E’ allora preferibile descrivere la variazione dei valori “medi” delle variabili di interesse, caratterizzando la turbolenza in modo statistico
- A tale scopo si definisce il valore “medio” della generica variabile intensiva c tramite la relazione

$$\bar{c} = \frac{1}{\Delta t} \int_{t-\Delta t/2}^{t+\Delta t/2} c \, dt$$

e si scompone il valore istantaneo di c nella somma del valore medio più una componente fluttuante a media nulla

$$c = \bar{c} + c' \quad \int_{t-\Delta t/2}^{t+\Delta t/2} c' \, dt = 0$$

- L’intervallo di tempo Δt deve essere scelto abbastanza lungo da mediare le fluttuazioni dovute alla turbolenza, ma deve risultare sufficientemente breve rispetto alla scala di variazione temporale delle grandezze medie

- L'entità delle fluttuazioni viene generalmente valutata tramite le loro medie quadratiche $\overline{c'^2}$
- In particolare, nel caso della velocità si considerano le quantità

$\sqrt{\overline{w_i'^2}}$ intensità della turbolenza per la componente i -esima

$\sqrt{\overline{w_x'^2} + \overline{w_y'^2} + \overline{w_z'^2}}$ intensità della turbolenza

$\overline{w_i' w_j'}$ ($i, j = x, y, z$) doppia correlazione

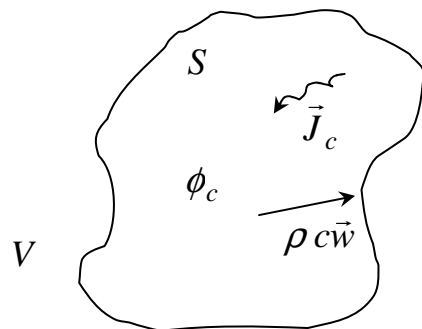
- L'intensità della turbolenza è direttamente legata all'energia cinetica per unità di massa legata alle fluttuazioni

$$k = \frac{1}{2} \left(\overline{w_x'^2} + \overline{w_y'^2} + \overline{w_z'^2} \right)$$

Equazioni di bilancio in termini di variabili mediate

Rivisitiamo le equazioni differenziali di bilancio già viste a suo tempo derivandole da un bilancio macroscopico.

Sia data la generica proprietà estensiva C e sia $c(\vec{r}, t)$ il suo valore specifico per unità di massa. Il bilancio di C su di un volume V arbitrario delimitato da una superficie chiusa S assume la forma:



$$\underbrace{\frac{d}{dt} \int_V \rho c dV}_{\text{variazione di } C \text{ nel volume } V} = - \underbrace{\int_S \rho c \vec{w} \cdot \vec{n} dS}_{\text{portata di } C \text{ in uscita col fluido (avvezione)}} + \underbrace{\int_S \vec{J}_c \cdot \vec{n} dS}_{\text{sorgente superficiale di } C \text{ (non avvettiva)}} + \underbrace{\int_V \rho \phi_c dV}_{\text{sorgente volumetrica di } C}$$

Si è posto: $\vec{J}_c(\vec{r}, t) = \text{sorgente superficiale } \underline{\text{non-avvettiva}} \text{ di } C$

$\phi_c(\vec{r}, t) = \text{sorgente di } C \text{ per unità di massa}$

Poiché V è fisso, si ha: $\frac{d}{dt} \int_V \rho c dV = \int_V \frac{\partial}{\partial t} (\rho c) dV$

Si applica ora il teorema della divergenza agli integrali superficiali

$$\int_S \rho c \vec{w} \cdot \vec{n} dS = \int_V \nabla \cdot (\rho c \vec{w}) dV \quad \int_S \vec{J}_c \cdot \vec{n} dS = \int_V \nabla \cdot \vec{J}_c dV$$

ottenendo

$$\int_V \left[\frac{\partial}{\partial t} (\rho c) + \nabla \cdot (\rho c \vec{w}) - \nabla \cdot \vec{J}_c - \rho \phi_c \right] dV = 0$$

Per l'arbitrarietà di V , deve essere nulla la funzione integranda

$\frac{\partial}{\partial t} (\rho c)$ <small>variazione temporale</small>	$+$	$\nabla \cdot (\rho c \vec{w})$ <small>termine avvevivo (trasporto dovuto al fluido)</small>	$=$	$\nabla \cdot \vec{J}_c$ <small>termine non avvevivo (diffusivo)</small>	$+$	$\rho \phi_c$ <small>termine di sorgente</small>
---	-----	---	-----	---	-----	---

*forma locale – istantanea
del bilancio di C*

• **Ponendo:**

- $c=1, \vec{J}_c=0, \phi_c=0$ **si ha (bilancio di massa)**

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

- $c \rightarrow \vec{w}, \vec{J}_c \rightarrow \vec{\sigma} = \vec{\tau} - p\vec{I}, \phi_c \rightarrow \vec{g}$ **si ha (bilancio di quantità di moto)**

$$\frac{\partial}{\partial t} (\rho \vec{w}) + \nabla \cdot (\rho \vec{w} \vec{w}) = \nabla \cdot \vec{\tau} - \nabla p + \rho \vec{g}$$

- $c = u^0 = u + \frac{w^2}{2}, \vec{J}_c = -\vec{q}'' + \vec{\sigma} \cdot \vec{w}, \phi_c = \frac{q'''}{\rho} + \vec{g} \cdot \vec{w}$ **si ha**

(bilancio di energia)

$$\frac{\partial}{\partial t} (\rho u^0) + \nabla \cdot (\rho u^0 \vec{w}) = -\nabla \cdot \vec{q}'' + \nabla \cdot [\vec{\sigma} \cdot \vec{w}] + q''' + \rho \vec{g} \cdot \vec{w}$$

- Nel caso di moto turbolento, la forma locale ed istantanea delle equazioni di bilancio per la variabile estensiva C di valore specifico c può essere espressa in termini di variabili mediate
- A tale scopo, si applica l'operatore di media temporale ad ambo i membri della equazione, ottenendo

$$\overline{\frac{\partial}{\partial t}(\rho c)} + \overline{\nabla \cdot (\rho c \vec{w})} = \overline{\nabla \cdot \vec{J}_c} + \overline{\rho \phi_c}$$

in cui si è sfruttata la linearità dell'operatore integrale

- Per le ipotesi fatte su Δt si ha

$$\overline{\frac{\partial}{\partial t}(\rho c)} \approx \frac{\partial}{\partial t}(\overline{\rho c})$$

- Inoltre, per un sistema di coordinate stazionario, si ha

$$\overline{\nabla \cdot (\rho c \vec{w})} = \nabla \cdot (\overline{\rho c \vec{w}}) \quad \overline{\nabla \cdot \vec{J}_c} = \nabla \cdot \overline{\vec{J}_c}$$

- Perciò, risulta

$$\frac{\partial}{\partial t}(\overline{\rho c}) + \nabla \cdot (\overline{\rho c \vec{w}}) = \nabla \cdot \overline{\vec{J}_c} + \overline{\rho \phi_c}$$

- A questo punto si introduce l'ipotesi che ogni variabile sia decomponibile in un contributo medio ed uno fluttuante

$$\rho = \bar{\rho} + \rho' \quad w = \bar{w} + w' \quad u^0 = \bar{u}^0 + u^{0'}$$

e si tiene conto che la media di ogni componente fluttuante è nulla

- Si ha:

$$\frac{\partial}{\partial t}(\overline{\rho c}) = \frac{\partial}{\partial t}[(\bar{\rho} + \rho')(\bar{c} + c')] = \frac{\partial}{\partial t} \bar{\rho} \bar{c} + \frac{\partial}{\partial t} \bar{\rho} c' + \frac{\partial}{\partial t} \rho' \bar{c} + \frac{\partial}{\partial t} \rho' c'$$

Tenendo conto che

$$\overline{\bar{\rho} c} = \bar{\rho} \bar{c} \quad \text{e} \quad \overline{\bar{\rho} c'} = \overline{\rho' \bar{c}} = 0$$

si ha

$$\frac{\partial}{\partial t}(\overline{\rho c}) = \frac{\partial}{\partial t} \bar{\rho} \bar{c} + \frac{\partial}{\partial t} \overline{\rho' c'}$$

- Per il termine avvettivo, si ha:

$$\begin{aligned} \overline{(\rho \bar{c} \bar{w})} &= \overline{(\bar{\rho} + \rho')(\bar{c} + c')(\bar{w} + \bar{w}')} \\ &= \overline{\bar{\rho} \bar{c} \bar{w}} + \overline{\bar{\rho} c' \bar{w}} + \overline{\bar{\rho} \bar{c} \bar{w}'} + \overline{\rho' \bar{c} \bar{w}} + \overline{\bar{\rho} c' \bar{w}'} + \overline{\rho' \bar{c} \bar{w}'} + \overline{\rho' c' \bar{w}'} \end{aligned}$$

in cui è

$$\begin{aligned} \overline{\bar{\rho} \bar{c} \bar{w}} &= \bar{\rho} \bar{c} \bar{w} & \overline{\bar{\rho} c' \bar{w}} &= \bar{\rho} \overline{c' \bar{w}} = \bar{\rho}' \bar{c} \bar{w} = 0 \\ \overline{\bar{\rho} c' \bar{w}'} &= \bar{\rho} \overline{c' \bar{w}'} & \overline{\bar{\rho}' \bar{c} \bar{w}'} &= \bar{c} \bar{\rho}' \bar{w}' & \overline{\rho' \bar{c} \bar{w}'} &= \bar{\rho}' \bar{c}' \bar{w}' \end{aligned}$$

Si ha perciò:

$$\overline{(\rho \bar{c} \bar{w})} = \bar{\rho} \bar{c} \bar{w} + \bar{\rho} \overline{c' \bar{w}'} + \bar{c} \bar{\rho}' \bar{w}' + \bar{\rho}' \bar{c}' \bar{w}' + \bar{\rho}' \bar{c}' \bar{w}'$$

- Si pone quindi

$$\bar{J}_c^t = \bar{\rho} \overline{c' \bar{w}'} + \bar{c} \bar{\rho}' \bar{w}' + \bar{\rho}' \bar{c}' \bar{w}' + \bar{\rho}' \bar{c}' \bar{w}'$$

che, pur derivando da un termine *avvettivo*, è espresso formalmente come un flusso superficiale *non avvettivo* (diffusivo) di origine *turbolenta*

- Operando in modo analogo a quanto visto sopra, risulta poi

$$\overline{\rho \phi_c} = \overline{(\bar{\rho} + \rho')(\bar{\phi}_c + \phi'_c)} = \bar{\rho} \bar{\phi}_c + \bar{\rho}' \phi'_c$$

- Con queste definizioni la generica equazione di bilancio in termini di variabili mediate diventa

$$\frac{\partial}{\partial t} (\bar{\rho} \bar{c}) + \nabla \cdot (\bar{\rho} \bar{c} \bar{w}) = \nabla \cdot \bar{J}_c + \bar{\rho} \bar{\phi}_c + \left\{ \bar{\rho}' \phi'_c - \frac{\partial}{\partial t} (\bar{\rho}' c') - \nabla \cdot \bar{J}_c^t \right\}$$

in cui, oltre ai termini dipendenti dalle sole variabili mediate, compaiono termini dovuti alla presenza delle fluttuazioni

- Assumendo che le fluttuazioni della densità siano trascurabili (oppure che il fluido sia incompressibile), si ha

$$\rho' = 0 \quad \Rightarrow \quad \overline{\rho' \phi'_c} = \frac{\partial}{\partial t} (\bar{\rho}' c') = 0 \quad , \quad \bar{J}_c^t = \bar{\rho} \overline{c' \bar{w}'}$$

per cui, l'equazione di bilancio in termini di variabili mediate assume la forma

$$\boxed{\frac{\partial}{\partial t} (\bar{\rho} \bar{c}) + \nabla \cdot (\bar{\rho} \bar{c} \bar{w}) = \nabla \cdot \bar{J}_c + \bar{\rho} \bar{\phi}_c - \nabla \cdot \bar{\rho} \overline{c' \bar{w}'}}$$

che è formalmente simile alla forma locale-istantanea originale, differendone principalmente per la presenza del termine

$$-\nabla \cdot \rho \bar{c'} \bar{w'}$$

- La presenza di questo termine ricorda che, sebbene le equazioni siano espresse in termini di variabili mediate, le fluttuazioni turbolente giocano un ruolo importante nel trasporto di C
- Ciò diviene più chiaro scrivendo l'equazione nella forma

$$\frac{\partial}{\partial t}(\rho \bar{c}) + \nabla \cdot (\rho \bar{c} \bar{w}) = \nabla \cdot (\bar{J}_c - \bar{J}_c^t) + \rho \bar{\phi}_c$$

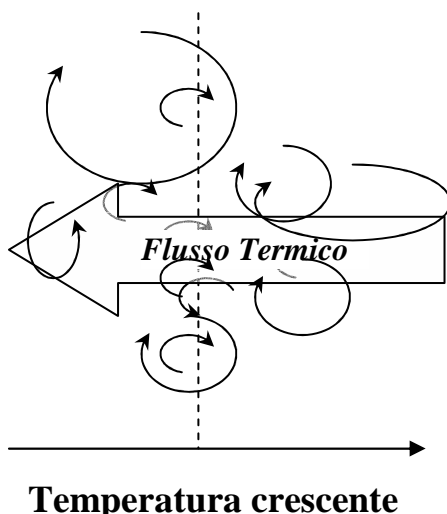
da cui si nota che le equazioni in termini di variabili mediate possono essere trattate come quelle locali-istantanee purché si adotti per il termine di flusso effettivo una definizione appropriata

$$\bar{J}_c^{eff} = \bar{J}_c - \bar{J}_c^t$$

che tenga conto sia dello scambio molecolare (di quantità di moto o energia) che di quello turbolento. Si ha quindi:

$$\frac{\partial}{\partial t}(\rho \bar{c}) + \nabla \cdot (\rho \bar{c} \bar{w}) = \nabla \cdot \bar{J}_c^{eff} + \rho \bar{\phi}_c$$

- Infatti, lo scambio di quantità di moto e di calore in un moto turbolento avviene non solo a causa dei meccanismi molecolari ma anche per il mescolamento del fluido



♦ zone a maggiore e minore velocità scambiano fluido tra loro dando luogo ad un trasporto netto di quantità di moto

♦ zone più fredde e più calde scambiano fluido tra loro dando luogo ad un trasporto netto di energia termica

- Ciò accade anche in presenza di avvezione media nulla, cioè anche se $\nabla \cdot (\rho \bar{c} \bar{w}) = 0$, poiché anche in tal caso può risultare $\nabla \cdot \rho \bar{c'} \bar{w'} \neq 0$

- Questo rende ragione della scelta di trattare il termine $\rho \overline{c' \vec{w}'}$ come un termine di flusso superficiale *non avvevivo*
- A questo punto, con le scelte già viste per c , \vec{J}_c e ϕ_c si ottengono le equazioni di bilancio di massa, quantità di moto ed energia in termini di variabili mediate:

♦ massa

$$\frac{\partial \rho}{\partial t} + \nabla \cdot (\rho \vec{w}) = 0$$

♦ quantità di moto

$$\frac{\partial}{\partial t} (\rho \vec{w}) + \nabla \cdot (\rho \vec{w} \vec{w}) = \nabla \cdot \left(\vec{\tau} - \overline{p \vec{I}} \right) + \rho \vec{g} - \nabla \cdot (\rho \vec{w}' \vec{w}')$$

♦ energia (di stagnazione)

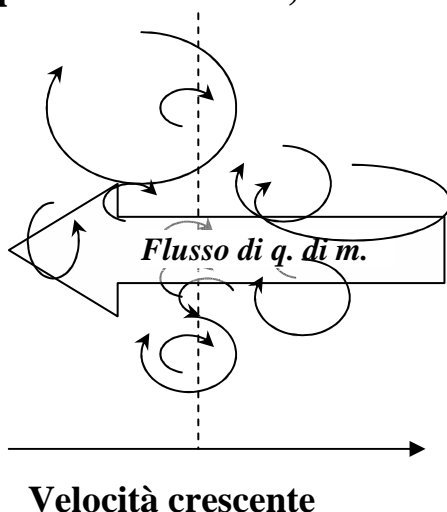
$$\frac{\partial}{\partial t} (\rho u^0) + \nabla \cdot (\rho u^0 \vec{w}) = \nabla \cdot \left[-\vec{q}'' + \left(\vec{\tau} - \overline{p \vec{I}} \right) \cdot \vec{w} \right] + \overline{q'''} + \rho \vec{g} \cdot \vec{w} - \nabla \cdot \left(\rho u^0' \vec{w}' \right)$$

Scambio di quantità di moto in moto turbolento

- Come abbiamo visto, l'equazione di bilancio di quantità di moto in termini di variabili mediate è

$$\frac{\partial}{\partial t} (\rho \vec{w}) + \nabla \cdot (\rho \vec{w} \vec{w}) = \nabla \cdot \left(\vec{\tau} - \overline{p \vec{I}} \right) + \rho \vec{g} - \nabla \cdot (\rho \vec{w}' \vec{w}')$$

- Secondo quanto detto in precedenza, il termine $\rho \vec{w}' \vec{w}'$ può essere interpretato come il contributo turbolento al flusso superficiale di quantità di moto, ovvero al *tensore degli sforzi* $\vec{\tau}$



- Questo contributo turbolento prende il nome di *tensore degli sforzi di Reynolds* (si tratta ancora di un prodotto diadico di velocità)

$$\vec{\tau}_{Re} = -\rho \vec{w}' \vec{w}'$$

ed il suo significato può essere descritto con riferimento alla figura a lato, ottenuta per analogia da quella relativa allo scambio termico

- Il valore effettivo del tensore degli sforzi, risulta quindi dalla sovrapposizione dei contributi viscoso e turbolento

$$\vec{\tau}_{eff} = \vec{\tau} + \vec{\tau}_{Re} = \vec{\tau} - \rho \overline{\vec{w}' \vec{w}'}$$

- L'equazione di bilancio di quantità di moto diventa quindi

$$\frac{\partial}{\partial t}(\rho \overline{\vec{w}}) + \nabla \cdot (\rho \overline{\vec{w} \vec{w}}) = -\nabla \overline{p} + \nabla \cdot (\vec{\tau} + \vec{\tau}_{Re}) + \rho \vec{g}$$

- La valutazione del tensore degli sforzi di Reynolds può essere fatta in analogia con il caso laminare

$$(\vec{\tau}_{Re})_{i,j} = -(\rho \overline{\vec{w}' \vec{w}'})_{i,j} = \rho (\varepsilon_M)_{i,j} \left[\frac{\partial \overline{w}_i}{\partial x_j} + \frac{\partial \overline{w}_j}{\partial x_i} \right]$$

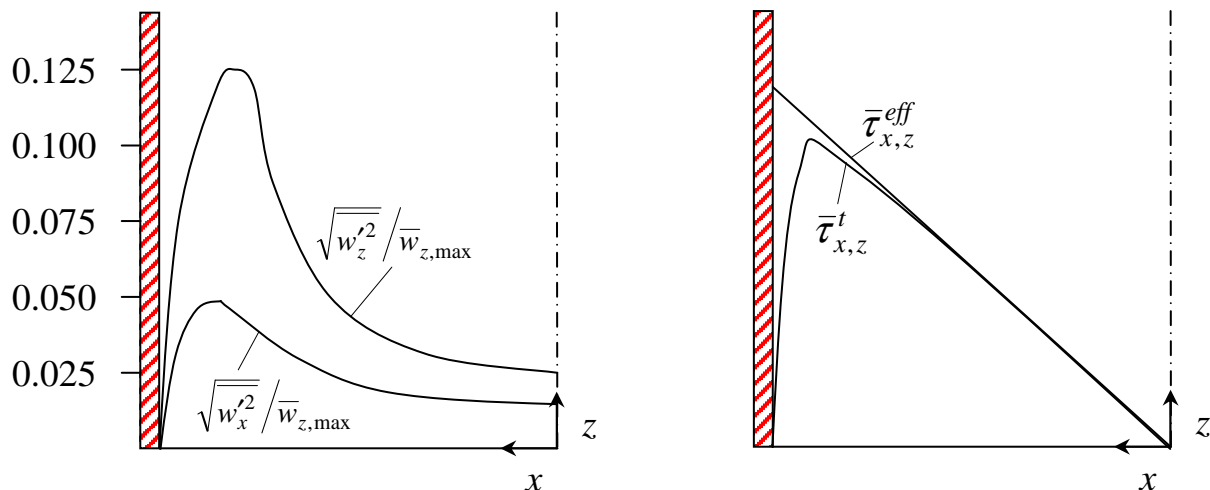
in cui $(\varepsilon_M)_{i,j}$ è detta *diffusività turbolenta della quantità di moto* (“eddy diffusivity for momentum transfer” o “eddy viscosity”)

- Risulta perciò che

$$(\vec{\tau}_{eff})_{i,j} = (\vec{\tau})_{i,j} + (\vec{\tau}_{Re})_{i,j} = \left[\mu + \rho (\varepsilon_M)_{i,j} \right] \left[\frac{\partial \overline{w}_i}{\partial x_j} + \frac{\partial \overline{w}_j}{\partial x_i} \right]$$

- $(\varepsilon_M)_{i,j}$ ha le stesse unità di misura di ν cioè $[m^2/s]$, ma a differenza della viscosità cinematica *non è una proprietà termofisica del fluido, poiché dipende anche dal campo di moto*
- Dovendo valutare la viscosità turbolenta è necessario distinguere tra diversi tipi di turbolenza:
 - ♦ *turbolenza isotropa*: le grandezze caratteristiche della turbolenza restano inalterate se si cambia il sistema di riferimento in un dato punto
 - ♦ *turbolenza omogenea*: le grandezze caratteristiche della turbolenza restano inalterate spostandosi da un punto all'altro
 - ♦ *turbolenza omogenea ed isotropa*: è una situazione idealizzata che unisce le caratteristiche dei due casi precedenti; si può ottenere ad esempio in una galleria del vento a valle di una griglia
 - ♦ *turbolenza di parete*: il moto turbolento è influenzato dalla presenza di un confine solido; la turbolenza è quindi anisotropa

- ♦ **turbolenza libera:** si verifica nel moto turbolento di un fluido non direttamente influenzato da un confine materiale (ad es., nei getti e nelle scie)
- Per quanto riguarda gli effetti di parete sulla turbolenza si considerino i grafici seguenti relativi al moto tra due piastre piane:
- Dai grafici si nota che nel caso considerato:



- ♦ l'intensità di turbolenza normalizzata alla velocità media nel canale è dell'ordine di qualche % (fino al 10% lungo la direzione del moto)
- ♦ in prossimità della parete l'intensità di turbolenza lungo z è maggiore di quella lungo x (turbolenza anisotropa)
- ♦ in prossimità della parete l'intensità di turbolenza varia considerevolmente, raggiungendo un massimo ad una certa distanza; poi diminuisce andando verso il centro del canale
- ♦ l'intensità di turbolenza nel centro del canale assume valori paragonabili nelle due direzioni; la variazione con x è inoltre più blanda (tendenza alla turbolenza isotropa ed omogenea)
- ♦ lo sforzo di taglio effettivo decresce linearmente andando dalla parete verso il centro dove è nullo, come deriva da un bilancio di forze
- ♦ lo sforzo di taglio turbolento è nullo alla parete (nel sottostrato laminare, dove il contributo viscoso predomina) ma diviene rapidamente uguale allo sforzo totale con l'aumentare della distanza dalla parete

- Sono stati proposti diversi modelli per definire la diffusività turbolenta della quantità di moto. Ne citiamo alcuni.

♦ *Viscosità turbolenta di Boussinesq*

E' una delle prime soluzioni proposte per il problema (1877) che consiste nella definizione di una *viscosità turbolenta* μ^t da definirsi punto per punto

$$\tau_{yx}^t = \mu^t \frac{\partial \bar{w}_x}{\partial y}$$

♦ *Lunghezza di miscelamento di Prandtl (1925)*

Prandtl ha assunto una formulazione del tipo

$$\tau_{yx}^t = \rho l^2 \left| \frac{\partial \bar{w}_x}{\partial y} \right| \frac{\partial \bar{w}_x}{\partial y}$$

in cui l è la *lunghezza di miscelamento*, cioè la distanza che deve essere coperta da una particella per produrre lo sforzo di taglio turbolento dato l'assegnato gradiente di velocità

Il modello è analogo alla teoria cinetica, che vede la viscosità molecolare come una velocità (molecolare media) per una lunghezza (cammino libero medio)

Prandtl assunse l dipendente linearmente dalla distanza dalla parete, con una legge del tipo $l = ky$.

♦ *Ipotesi di similitudine di von Karman (1930)*

Sulla base di considerazioni dimensionali, von Karman propose una formulazione del tipo

$$\tau_{yx}^t = \rho k_2^2 \left| \frac{(\partial \bar{w}_x / \partial y)^3}{(\partial^2 \bar{w}_x / \partial y^2)^2} \right| \frac{\partial \bar{w}_x}{\partial y}$$

in cui k_2 è una costante universale il cui valore per flusso turbolento in tubi è circa 0.36-0.40

♦ **Formula empirica di Deissler per la zona vicina ad una parete (1955)**

Per trattare la zona prossima ad una parete Deissler ha proposto la seguente relazione empirica

$$\tau_{yx}^t = \rho n^2 \bar{w}_x y \left[1 - \exp(-n^2 \bar{w}_x y / \nu) \right] \frac{\partial \bar{w}_x}{\partial y}$$

Sulla base della distribuzione delle velocità in tubi, Deissler ha stimato $n \approx 0.124$

Scambio termico in moto turbolento

- Come abbiamo visto, l'equazione di bilancio di energia (di stagnazione) in termini di variabili mediate risulta

$$\frac{\partial}{\partial t} (\rho \bar{u}^0) + \nabla \cdot (\rho \bar{u}^0 \bar{\vec{w}}) = \nabla \cdot \left[-\bar{\vec{q}}'' + \left(\bar{\vec{\tau}} - p \bar{\vec{I}} \right) \cdot \bar{\vec{w}} \right] + \bar{\vec{q}}''' + \rho \bar{\vec{g}} \cdot \bar{\vec{w}} - \nabla \cdot \left(\rho \bar{u}^0 \bar{\vec{w}}' \right)$$

- Da questa equazione è possibile ottenere l'equazione di bilancio di energia termica che per un fluido incomprimibile in moto stazionario assume la forma

$$\nabla \cdot (\rho C_p \bar{T} \bar{\vec{w}}) = -\bar{\nabla} \cdot \bar{\vec{q}}'' + \bar{\vec{q}}''' + \bar{\Phi} - \nabla \cdot (\rho C_p \bar{T}' \bar{\vec{w}}')$$

- Si nota che il vettore

$$\rho C_p \bar{T}' \bar{\vec{w}}'$$

rappresenta il contributo turbolento allo scambio termico

$$\bar{\vec{q}}_{eff}'' = \bar{\vec{q}}'' + \rho C_p \bar{T}' \bar{\vec{w}}'$$

- In analogia con la legge di Fourier dello scambio termico conduttivo, è allora possibile scrivere

$$\rho C_p \left\{ \bar{T}' \bar{\vec{w}}' \right\}_j = -\rho C_p (\varepsilon_H)_j \frac{\partial \bar{T}}{\partial x_j}$$

in cui $(\varepsilon_H)_j$ rappresenta la **diffusività termica turbolenta** $[m^2/s]$. Si ha perciò

$$\{\vec{q}_{eff}''\}_j = -\rho C_p [\alpha + (\varepsilon_H)_j] \frac{\partial \bar{T}}{\partial x_j}$$

in cui compaiono i contributi molecolare (conduzione) e turbolento

- Per la natura di ε_H valgono considerazioni analoghe a quelle viste per ε_M ; in particolare, essa non dipende solo dal fluido, ma anche dal campo di moto
- Poiché i vortici che danno luogo al trasporto turbolento di quantità di moto sono gli stessi che trasportano anche l'energia, è ragionevole ipotizzare che

$$Pr_t = \frac{\varepsilon_M}{\varepsilon_H} = \text{numero di Prandtl turbolento} = 1$$

- Ciò vale con accettabile approssimazione per fluidi con numero di Prandtl (molecolare) prossimo ad 1. In questo caso si ha dunque

$$\varepsilon_H = \varepsilon_M$$

- Per metalli liquidi si ha $\varepsilon_H < \varepsilon_M$ e vale la relazione di Dwyer

$$\frac{\varepsilon_H}{\varepsilon_M} = 1 - \frac{1.82}{Pr \left(\frac{\varepsilon_M}{v} \right)_{max}^{1.4}}$$

in cui “max” indica il valore massimo nel canale