

## Il moto turbolento

Quando il numero di Reynolds assume valori elevati non è più possibile individuare deterministicamente i valori delle grandezze caratteristiche del moto poiché essi compaiono in modo "casuale" (sono variabili aleatorie). Si usano i valori medi:

$$\bar{f}(x, t) = \int_{-\infty}^{+\infty} f \cdot p(f) \cdot df \quad \bar{f}(x, t) = \lim_{N \rightarrow \infty} \frac{1}{N} \sum_{j=1}^N f_j(x, t)$$

I valori caratteristici del moto sono la somma del valore medio e di una parte oscillante (con media nulla):

$$\underline{v} = \bar{v}(x, t) + v'(x, t) \quad p = \bar{p}(x, t) + p'(x, t)$$

$$\Rightarrow \underline{v} = \bar{v} + v' = \underline{v} + v' \quad \Rightarrow p = \bar{p} + p' = p + p'$$

Con  $\bar{v}' = 0$ ,  $\bar{p}' = 0$ ,  $\underline{v} = \bar{v}$  e  $\underline{p} = \bar{p}$ . Applichiamo l'operazione di media all'equazione di continuità con  $\rho = \text{cost}$ :

$$\nabla \cdot \underline{v} = 0 \Rightarrow \frac{\partial(\bar{v}_1 + v'_1)}{\partial x_1} + \frac{\partial(\bar{v}_2 + v'_2)}{\partial x_2} + \frac{\partial(\bar{v}_3 + v'_3)}{\partial x_3} = 0$$

$$\Rightarrow \frac{\partial(\bar{v}_1 + v'_1)}{\partial x_1} + \frac{\partial(\bar{v}_2 + v'_2)}{\partial x_2} + \frac{\partial(\bar{v}_3 + v'_3)}{\partial x_3} = 0 \Rightarrow \frac{\partial(\bar{v}_1 + v'_1)}{\partial x_1} + \frac{\partial(\bar{v}_2 + v'_2)}{\partial x_2} + \frac{\partial(\bar{v}_3 + v'_3)}{\partial x_3} = 0$$

$$\Rightarrow \frac{\partial \bar{v}_1}{\partial x_1} + \frac{\partial \bar{v}_2}{\partial x_2} + \frac{\partial \bar{v}_3}{\partial x_3} = 0 \Rightarrow \nabla \cdot \bar{v} = 0$$

Inoltre  $\nabla \cdot \underline{v} = \nabla \cdot (\bar{v} + v') = \nabla \cdot \bar{v} + \nabla \cdot v' = 0 \Rightarrow \nabla \cdot v' = 0$ . Applichiamo ora l'operazione di media anche all'equazione di Navier-Stokes lungo  $x_i$ :

$$\rho \left[ \frac{\partial(\bar{v}_i + v'_i)}{\partial t} + (\bar{v}_j + v'_j) \cdot \frac{\partial(\bar{v}_i + v'_i)}{\partial x_j} \right] = \rho f_i - \frac{\partial(\bar{p} + p')}{\partial x_i} + \mu \frac{\partial^2(\bar{v}_i + v'_i)}{\partial x_e \partial x_e}$$

Consideriamo il secondo termine della parentesi quadra:

$$(\bar{v}_j + v'_j) \cdot \frac{\partial(\bar{v}_i + v'_i)}{\partial x_j} = \bar{v}_j \cdot \frac{\partial \bar{v}_i}{\partial x_j} + \bar{v}_j \cdot \frac{\partial v'_i}{\partial x_j} + v'_j \cdot \frac{\partial \bar{v}_i}{\partial x_j} + v'_j \cdot \frac{\partial v'_i}{\partial x_j}$$

Nei due termini eliminati compare una grandezza costante ( $\bar{v}$ ) e una variabile ( $v'$ ); per questo l'operazione di media può essere spezzata e si può sfruttare il fatto che le oscillazioni hanno media nulla. Il terzo termine non può essere eliminato poiché la media non può essere spezzata sulle due grandezze variabili (in realtà è sempre  $v'$ ).

Otteniamo (eliminando le medie sulle oscillazioni):

$$\rho \left[ \frac{\partial \bar{v}_i}{\partial t} + \bar{v}_j \cdot \frac{\partial \bar{v}_i}{\partial x_j} + v'_j \cdot \frac{\partial v'_i}{\partial x_j} \right] = \rho f_i - \frac{\partial \bar{p}}{\partial x_i} + \mu \frac{\partial^2 \bar{v}_i}{\partial x_e \partial x_e}$$

Approssimiamo  $\frac{\partial v'_j}{\partial x_j} = 0$ :

$$\rho \left[ \frac{\partial \bar{v}_i}{\partial t} + \frac{\partial v'_i}{\partial x_i} + \bar{v}_j \cdot \frac{\partial \bar{v}_i}{\partial x_j} + v'_j \cdot \frac{\partial v'_i}{\partial x_j} \right] = \rho f_i - \frac{\partial \bar{p}}{\partial x_i} + \mu \frac{\partial^2 \bar{v}_i}{\partial x_e \partial x_e}$$

$$\Rightarrow \rho \left[ \frac{\partial \bar{v}_i}{\partial t} + \bar{v}_j \cdot \frac{\partial \bar{v}_i}{\partial x_j} + \frac{\partial(v'_j v'_i)}{\partial x_j} \right] = \rho f_i - \frac{\partial \bar{p}}{\partial x_i} + \mu \frac{\partial^2 \bar{v}_i}{\partial x_e \partial x_e}$$

Abbiamo ottenuto l'equazione di Reynolds.

## L'equazione di Reynolds e il tensore delle tensioni di Reynolds

Il problema ottenuto dalle operazioni di media e rottura risulta per la presenza delle incognite  $\frac{\partial(\overline{v_i' v_j'})}{\partial x_j}$ :

$$\left\{ \begin{array}{l} \frac{\partial \overline{v_i}}{\partial x_i} = 0 \\ \rho \left[ \frac{\partial \overline{v_i}}{\partial t} + \overline{v_j} \cdot \frac{\partial \overline{v_i}}{\partial x_j} + \frac{\partial(\overline{v_i' v_j'})}{\partial x_j} \right] = \rho f_i - \frac{\partial \overline{p}}{\partial x_i} + \mu \frac{\partial^2 \overline{v_i}}{\partial x_e \partial x_e} \end{array} \right.$$

Esse termine è equiparabile a una tensione e permette di definire il tensore delle tensioni di Reynolds:

$$\Pi^R = \begin{pmatrix} -\rho(\overline{v_1' v_1'}) & -\rho(\overline{v_1' v_2'}) & -\rho(\overline{v_1' v_3'}) \\ -\rho(\overline{v_2' v_1'}) & -\rho(\overline{v_2' v_2'}) & -\rho(\overline{v_2' v_3'}) \\ -\rho(\overline{v_3' v_1'}) & -\rho(\overline{v_3' v_2'}) & -\rho(\overline{v_3' v_3'}) \end{pmatrix}$$

Possiamo ottenere l'equazione di Reynolds dall'equazione di Cauchy modificando il tensore delle tensioni nel modo seguente:

$$T_{ij} = -p \delta_{ij} + \mu \left( \frac{\partial v_{ij}}{\partial x_e} + \frac{\partial v_{ji}}{\partial x_i} \right) - \rho \overline{v_i' v_j'}$$

Il "problema di chiusura dei momenti turbolenti" è tuttora aperto poiché noi sono più incognite che equazioni: alle quattro incognite  $\overline{v_1}$ ,  $\overline{v_2}$ ,  $\overline{v_3}$  e  $\overline{p}$  (corrispondenti alle quattro equazioni del sistema scritto sopra) si aggiungono le sei incognite da  $\frac{\partial(\overline{v_i' v_j'})}{\partial x_j}$ .

## L'ipotesi di Boussinesq

Per superare il problema matematico Boussinesq introduce la seguente ipotesi (spesso utilizzata nonostante i limiti che presenta):

$$T_{ij}^R = -\rho \overline{v_i' v_j'} = \mu_t \left( \frac{\partial \overline{v_i}}{\partial x_j} + \frac{\partial \overline{v_j}}{\partial x_i} \right) - \frac{2}{3} \delta_{ij} \cdot \overline{E_{cc}} = 2\mu_t \overline{D_{ij}} - \frac{2}{3} \delta_{ij} \overline{E_{cc}}$$

Si aggiunge  $\overline{E_{cc}}$  derivante da (energia cinetica delle turbolenze):

$$\overline{E_{cc}} = \frac{1}{2} \rho \overline{v_i' v_i'} = \frac{1}{2} \rho (\overline{v_i + v_i'}) \cdot (\overline{v_i + v_i'}) \Rightarrow \overline{E_{cc}} = \frac{1}{2} \rho (\overline{v_i \cdot v_i} + \underbrace{\overline{v_i' v_i'}}_{=0} + \underbrace{\overline{v_i v_i'}}_{=0} + \overline{v_i' v_i'})$$

$$\Rightarrow \overline{E_{cc}} = \frac{1}{2} \rho (\overline{v_i \cdot v_i} + \overline{v_i' v_i'}) \Rightarrow \overline{E_{cc}} = \frac{1}{2} \rho (\overline{v_i' v_i'})$$

Con l'aggiunta di tale  $\overline{E_{cc}}$  accompagnato dal  $\delta$  di Kronecker si evita che si annulli la seguente somma:

$$T_{11}^{(R)} + T_{22}^{(R)} + T_{33}^{(R)} = -\rho \overline{v_1' v_1'} - \rho \overline{v_2' v_2'} - \rho \overline{v_3' v_3'} = \underbrace{2\mu_t \nabla \cdot \overline{v}}_{=0} - 2\overline{E_{cc}} = -2\overline{E_{cc}}$$

Introducendo l'ipotesi di Boussinesq è necessario  $\stackrel{=0}{}$  determinare una nuova incognita,  $\mu_t$  (oppure  $\nu_t = \mu_t / \rho$ ), nota come viscosità turbolenta. Supponendo una dipendenza da  $l$  e  $u_0$  (dimensione e velocità caratteristiche dei macrovortici) sono necessario scoprire i valori di  $l$  e  $u_0$  stessi. Si usano modelli a zero equazioni ( $l$  e  $u_0$  desunti da relazioni algebriche, non differenziali) o a una o due equazioni (dal numero di equazioni differenziali introdotte).

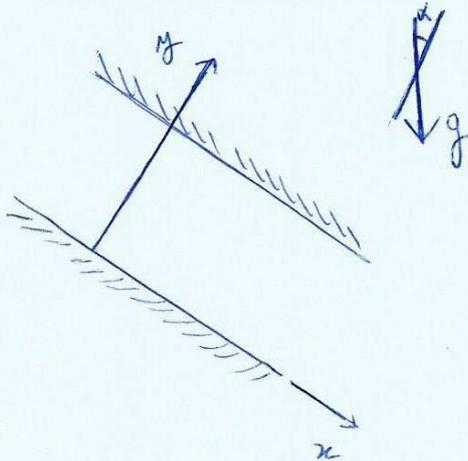
# Moto turbolento nel meato

Nel caso del meato stiamo trattando un moto bidimensionale uniforme. Vediamo come si modifica l'equazione di Reynolds lungo  $x$ :

$$\begin{cases} u = \bar{u} + u' \\ v = \bar{v} + v' = v' \\ w = \bar{w} + w' = w' \end{cases} \quad \rho \left[ \frac{\partial \bar{u}}{\partial t} + \bar{u} \cdot \frac{\partial \bar{u}}{\partial x} + \bar{v} \frac{\partial \bar{u}}{\partial y} + \bar{w} \frac{\partial \bar{u}}{\partial z} + \frac{\partial (\bar{u}u')}{\partial x} + \frac{\partial (\bar{u}v')}{\partial y} + \frac{\partial (\bar{u}w')}{\partial z} \right] =$$

$$= \rho f_x - \frac{\partial \bar{P}}{\partial x} + \mu \left[ \frac{\partial^2 \bar{u}}{\partial x^2} + \frac{\partial^2 \bar{u}}{\partial y^2} + \frac{\partial^2 \bar{u}}{\partial z^2} \right]$$

Con meato inclinato e stazionarietà si ottiene:



$$\rho g \cos \alpha - \frac{\partial \bar{P}}{\partial x} + \mu \frac{\partial^2 \bar{u}}{\partial y^2} + \frac{\partial}{\partial x} (-\overline{u'u'}) + \frac{\partial}{\partial y} (-\overline{u'v'}) = 0$$

Per stazionarietà  $\frac{\partial}{\partial t} = 0$ , inoltre  $\frac{\partial \bar{u}}{\partial x} + \frac{\partial \bar{v}}{\partial y} + \frac{\partial \bar{w}}{\partial z} = \frac{\partial \bar{u}}{\partial x} = 0$ ,  $\bar{v}$  e  $\bar{w}$  sono nulli,  $\bar{u}$  varia solo lungo  $y$  (rimane quindi solo  $\frac{\partial^2 \bar{u}}{\partial y^2}$ ). Anche  $\frac{\partial}{\partial x} (-\overline{u'u'}) = 0$  poiché il campo di moto non dipende da  $x$ .

Ritornando che  $\rho g \cos \alpha = -\rho g \frac{\partial m}{\partial x}$  e sommando  $-\rho g \frac{\partial m}{\partial x} - \frac{\partial \bar{P}}{\partial x} = -\gamma \frac{\partial h}{\partial x} = +\gamma i$  (infatti  $m + \frac{P}{\gamma} = h$ ) si ottiene infine:

$$-\gamma i = \mu \frac{\partial^2 \bar{u}}{\partial y^2} + \frac{\partial}{\partial y} (-\overline{u'v'})$$

Scriviamo anche l'equazione rispetto a  $y$ :

$$\rho \left[ \frac{\partial \bar{v}}{\partial t} + \bar{u} \cdot \frac{\partial \bar{v}}{\partial x} + \bar{v} \frac{\partial \bar{v}}{\partial y} + \bar{w} \frac{\partial \bar{v}}{\partial z} \right] = -\rho g \cos \alpha - \frac{\partial \bar{P}}{\partial y} + \mu \left( \frac{\partial^2 \bar{v}}{\partial x^2} + \frac{\partial^2 \bar{v}}{\partial y^2} + \frac{\partial^2 \bar{v}}{\partial z^2} \right) +$$

$$+ \frac{\partial}{\partial x} (-\overline{v'u'}) + \frac{\partial}{\partial y} (-\overline{v'v'}) + \frac{\partial}{\partial z} (-\overline{v'w'})$$

$$\Rightarrow -\gamma \frac{\partial h}{\partial y} + \frac{\partial}{\partial y} (-\overline{v'v'}) = 0 \Rightarrow \frac{\partial}{\partial y} \left( h + \frac{v'v'}{g} \right) = 0$$

Mentre  $h$  è nell'ordine delle decine di metri, le oscillazioni di  $v$  sono nell'ordine di  $10^{-2}$  m/s. Il secondo termine contenuto nella derivata è quindi trascurabile. Essendo dunque  $\frac{\partial h}{\partial y} \approx 0$  si ha  $h \approx h(x)$ .

Ritornando all'equazione lungo  $x$ , se non ci fosse  $\overline{u'v'}$  otterremmo subito la  $\bar{u}$ . Invece:

$$-\gamma i = \frac{\partial}{\partial y} \left[ (-\overline{u'v'}) + \mu \frac{d\bar{u}}{dy} \right] \Rightarrow \begin{matrix} \text{Evidente} & \text{Evidente} \\ \uparrow & \uparrow \\ -\overline{u'v'} & + \mu \frac{d\bar{u}}{dy} \end{matrix} = \gamma i y + \text{costante}$$

Con  $\bar{v}(y) = -\gamma i y + \text{costante}$ ; sfruttando la simmetria si ricava la costante:

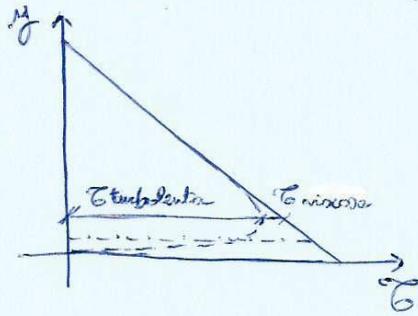
$$\bar{v}(0) = \text{costante} = -\bar{v}(d) = \gamma i d - \text{costante} \Rightarrow \text{costante} = \gamma i \frac{d}{2}$$

$$\Rightarrow \bar{v}(y) = \gamma i \left( \frac{d}{2} - y \right), \quad \bar{v}_0 = \gamma i \frac{d}{2}$$

Questa parte è necessario introdurre un modello di turbolenza per poter esprimere  $-\overline{u'v'}$  e trovare una soluzione al problema.

# Modello Andeubts a zero equazioni per il mezzo

Vediamo l'andamento grafico della tensione tangenziale:



Ma una sottilissima fascia (decimo di millimetro) c'è solo contributo viscoso. Si trova a contatto con la parete.

Essendo  $y \rightarrow 0$  si ha:

$$\tau_0 = \mu \frac{d\bar{u}}{dy} \Leftrightarrow \frac{\tau_0}{\rho} = \nu \frac{d\bar{u}}{dy} \Rightarrow \bar{u} = \frac{\tau_0}{\rho \nu} y$$

Con costante di integrazione nulla essendo u=0 in  $y=0$ . Lo strato in cui  $\bar{u}$  è lineare con velocità  $u_0 = \sqrt{\frac{\tau_0 \rho}{\mu}}$  si

definisce "substrato viscoso". Introdotta la velocità  $u_0 = \sqrt{\frac{\tau_0 \rho}{\mu}}$  si ottiene  $\frac{\bar{u}}{u_0} = \frac{y}{\delta}$

Dopo il substrato viscoso si incontra lo strato di equilibrio, ancora per  $y \ll d/2$ , ma  $y \gg \delta$ . Lo strato è sufficientemente lontano dalla parete, oltre quello viscoso, ma abbastanza vicino da poter assumere  $\tau = \tau_0$ . Introduciamo il modello a zero equazioni fornendo un'espressione algebrica di  $\bar{u}$ :

$$\tau = K \cdot u_0 \cdot y$$

Con  $K = 0,4$  costante di Von Karman. Abbiamo quindi:

$$K \cdot u_0 \cdot y \cdot \frac{d\bar{u}}{dy} = u_0^2 \Rightarrow \int d\bar{u} = \frac{u_0}{K} \int \frac{dy}{y} \Rightarrow \bar{u} = \frac{u_0}{K} \ln(y) + \text{cost}$$

$$\Rightarrow \frac{\bar{u}}{u_0} = \frac{1}{K} \ln \frac{y}{\text{cost}} \approx 2,5 \ln \frac{y}{\text{cost}}$$

La costante ha differenti valori a seconda che la parete sia liscia o scabra:

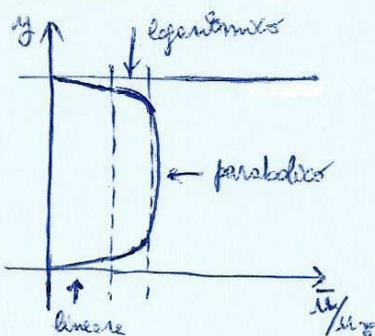
- parete liscia: le rugosità sono interamente contenute nel substrato viscoso:  $\frac{u}{u_0} = 11,6$  per  $y = 11,6 \frac{\nu}{u_0} \Rightarrow \frac{\bar{u}}{u_0} = 2,5 \ln \frac{y \cdot u_0}{11,6 \nu} + 11,6 = 2,5 \ln \frac{y \cdot u_0}{\nu} + 5,5$
- parete scabra: le rugosità della parete invadono completamente il substrato viscoso (definito da  $y < \frac{5\nu}{u_0}$ ):  $\frac{\bar{u}}{u_0} = 0$  per  $y = \frac{y_0}{30} \Rightarrow \frac{\bar{u}}{u_0} = 2,5 \ln \frac{y \cdot 30}{y_0}$

Quora oltre lo strato di equilibrio c'è il nucleo turbolento (oltre a  $d$  le tensioni non sono più sensibilmente influenzate dalla presenza della parete).

Il profilo di velocità è parabolico:

$$\rho \cdot K \cdot u_0 \cdot y \cdot d \cdot \frac{d\bar{u}}{dy} = \gamma \left( \frac{d}{2} - y \right)$$

Graficamente:



La velocità è maggiore nel moto laminare, che risente meno delle resistenze viscosi. Tuttavia il gradiente di pressione riesce a separare prima uno strato laminare piuttosto che uno turbolento. Vi sono inoltre le resistenze di forma che favoriscono il moto turbolento richiedendo il distacco dei vortici, fenomeno talvolta pericoloso. Per questo palline da tennis e da golf sono fatte in modo da innescare subito il moto turbolento.

## Energia cinetica della turbolenza

Moltiplichiamo l'equazione di Navier-Stokes nella direzione  $x_i$  per  $v_i'$ :

$$v_j' \cdot \rho \left( \frac{dv_j'}{dt} + \frac{dv_j'}{dt} \right) = v_i' \cdot \rho \cdot f_i - v_i' \frac{\partial p}{\partial x_i} - v_i' \frac{\partial p_i}{\partial x_i} + \mu v_i' \frac{\partial^2 v_i}{\partial x_e \partial x_e} + \mu v_i' \frac{\partial^2 v_i}{\partial x_e \partial x_e}$$

Eseguendo l'operazione di media molti termini si semplificano!

$$\overline{v_j' \cdot \rho \left( \frac{dv_j'}{dt} + \frac{dv_j'}{dt} \right)} = - \overline{v_i' \frac{\partial p}{\partial x_i}} + \mu \overline{v_i' \frac{\partial^2 v_i}{\partial x_e \partial x_e}}$$

Il I membro dell'equazione può essere riscritto sfruttando le derivate parziali:

$$v_j' \rho \left[ \frac{\partial v_j'}{\partial t} + \frac{\partial v_j'}{\partial t} + (\overline{v_m} + v_m') \cdot \frac{\partial (v_j' + v_j')}{\partial x_m} \right] = - v_i' \frac{\partial p}{\partial x_i} + \mu v_i' \frac{\partial^2 v_i}{\partial x_e \partial x_e}$$

$$\Rightarrow \rho \frac{\partial}{\partial t} \left( \frac{1}{2} v_j' v_j' \right) + \rho \overline{v_j' v_m'} \cdot \frac{\partial v_j'}{\partial x_m} + \rho \overline{v_j' v_m'} \cdot \frac{\partial v_j'}{\partial x_m} + \rho \overline{v_j' v_m'} \cdot \frac{\partial v_j'}{\partial x_m} = - \overline{v_i' \frac{\partial p}{\partial x_i}} + \mu \overline{v_i' \frac{\partial^2 v_i}{\partial x_e \partial x_e}}$$

$$\Rightarrow \rho \left[ \frac{\partial}{\partial t} \left( \frac{1}{2} \overline{v_j' v_j'} \right) + \overline{v_m'} \cdot \frac{\partial}{\partial x_m} \left( \frac{1}{2} \overline{v_j' v_j'} \right) \right] =$$

$$= - \overline{\rho v_i' v_m'} \cdot \frac{\partial \overline{v_e}}{\partial x_m} - \overline{\rho v_e' v_m'} \cdot \frac{\partial \overline{v_e}}{\partial x_m} - \overline{v_i' \frac{\partial p}{\partial x_i}} + \mu \overline{v_i' \frac{\partial^2 v_i}{\partial x_e \partial x_e}}$$

Obteniamo subito direttamente i termini mediati non nulli e talvolta cambiati gli indici affinché fosse sempre mantenuta la convenzione di Einstein.

Raggiungiamo  $-\rho \frac{\partial \overline{v_e}}{\partial x_e} = 0$  al secondo membro per poter portare  $v_i'$  dentro la derivata  $\frac{\partial p}{\partial x_i}$ ; scriviamo inoltre in due termini  $\mu v_i' \frac{\partial^2 v_i}{\partial x_e \partial x_e}$ :

$$\rho \left[ \frac{\partial}{\partial t} \left( \frac{1}{2} \overline{v_j' v_j'} \right) + \overline{v_m'} \cdot \frac{\partial}{\partial x_m} \left( \frac{1}{2} \overline{v_j' v_j'} \right) \right] = - \overline{\rho v_e' v_m'} \cdot \frac{\partial \overline{v_e}}{\partial x_m} - \overline{\rho v_e' v_m'} \cdot \frac{\partial \overline{v_e}}{\partial x_m} +$$

$$- \frac{\partial}{\partial x_e} (\overline{v_e' p}) + \mu \frac{\partial}{\partial x_e} \left[ \overline{v_i' \frac{\partial v_i'}{\partial x_e}} \right] - \mu \frac{\partial v_i'}{\partial x_e} \cdot \frac{\partial v_i'}{\partial x_e}$$

Compone  $\frac{\partial}{\partial t} \left( \frac{1}{2} \overline{v_j' v_j'} \right) = \frac{d \overline{E_{ct}}}{dt}$ , mentre  $\frac{\partial}{\partial x_m} \left( \frac{1}{2} \overline{v_j' v_j'} \right) = \frac{d \overline{E_{ct}}}{dx_m} = 0$ . Eseguiamo ancora due passaggi!

$$\rho \frac{d \overline{E_{ct}}}{dt} = \frac{\partial}{\partial x_e} \left[ - \overline{v_e' p} + \mu \frac{\partial}{\partial x_e} \left( \frac{1}{2} \overline{v_i' v_i'} \right) \right] - \overline{\rho v_e' v_m'} \cdot \frac{\partial \overline{v_e}}{\partial x_m} - \mu \frac{\partial v_i'}{\partial x_e} \cdot \frac{\partial v_i'}{\partial x_e} +$$

$$- \rho \overline{v_m'} \cdot \frac{\partial}{\partial x_m} \left( \frac{1}{2} \overline{v_e' v_e'} \right) - \rho \frac{1}{2} \overline{v_e' v_e'} \cdot \frac{\partial \overline{v_m'}}{\partial x_m} =$$

$$= \underbrace{- \overline{\rho v_e' v_m'} \cdot \frac{\partial \overline{v_e}}{\partial x_m}}_{\text{produzione}} - \underbrace{\frac{\partial}{\partial x_e} \left[ \overline{v_m' p} + \frac{1}{2} \overline{v_e' v_e'} + \overline{v_e' p} - \mu \frac{\partial}{\partial x_e} \left( \frac{1}{2} \overline{v_i' v_i'} \right) \right]}_{\text{ridistribuzione}} - \underbrace{\mu \frac{\partial v_i'}{\partial x_e} \cdot \frac{\partial v_i'}{\partial x_e}}_{\text{dissipazione}}$$

La produzione trasferisce l'energia dal moto medio alla turbolenza (grazie ai macroscopi (di dimensioni) confrontabili con quelle del moto medio). La redistribuzione agisce solo se c'è flusso di energia attraverso la superficie del volume considerato. Ridistribuisce, appunto, l'energia da un punto a maggiore turbolenza a uno a minore. Va intesa come una divergenza. Integrandosi sul volume:

$$\frac{d}{dt} \int_V \overline{E_{ct}} dV = \int_V \left[ - \overline{\rho v_e' v_m'} \cdot \frac{\partial \overline{v_e}}{\partial x_m} - \mu \frac{\partial v_i'}{\partial x_e} \cdot \frac{\partial v_i'}{\partial x_e} \right] dV - \int_S \left[ \overline{p v_e'} + \overline{v_m' p} + \frac{1}{2} \overline{v_e' v_e'} - \mu \frac{\partial}{\partial x_e} \left( \frac{1}{2} \overline{v_i' v_i'} \right) \right] n_e dS$$

Se fosse possibile trovare direttamente  $\overline{E_{ct}}$  potremmo interpretare correttamente la turbolenza. Invece usiamo i modelli per determinare  $\overline{E_{ct}}$ : l'ultimo termine (dissipazione) rappresenta la dissipazione di energia per unità di volume.

## L'energia cinetica del moto medio

Consideriamo l'equazione di Cauchy e moltiplichiamola per  $\bar{v}_j$ :

$$\rho \bar{v}_j \frac{d\bar{v}_j}{dt} = \rho \bar{v}_i f_i + \bar{v}_i \frac{\partial T_{ij}}{\partial x_e} \quad T_{ij} = T_{ij}^{visc} + T_{ij}^{turb}$$

Integriamo sul volume modificando la derivata di  $T_{ij}$  in modo da ottenere due termini (si spunta come al solito la derivata del prodotto):

$$\int_V \rho \frac{d}{dt} \left( \frac{1}{2} \bar{v}_j \bar{v}_j \right) dV = \int_V \left[ \rho \bar{v}_i f_i + \frac{\partial}{\partial x_e} (\bar{v}_i T_{ij}) - T_{ij} \frac{\partial \bar{v}_i}{\partial x_e} \right] dV =$$

$$\Rightarrow \int_V \frac{1}{2} \rho \bar{v}_j \bar{v}_j dV = \int_V \rho \bar{v}_i f_i dV + \int_S \bar{v}_i T_{ij} n_e dS - \int_V T_{ij} \frac{\partial \bar{v}_i}{\partial x_e} dV =$$
$$= \int_V \rho \bar{v}_i f_i dV + \int_S \bar{v}_i t_{ij} dS - \int_V T_{ij}^{visc} \frac{\partial \bar{v}_i}{\partial x_e} dV - \int_V T_{ij}^{turb} \frac{\partial \bar{v}_i}{\partial x_e} dV$$

Con  $T_{ij}^{turb} = -\rho \bar{v}_i \bar{v}_j$  e  $\frac{\partial \bar{v}_i}{\partial x_e} = \frac{1}{2} \left( \frac{\partial \bar{v}_i}{\partial x_e} + \frac{\partial \bar{v}_e}{\partial x_i} \right) = \bar{D}_{ie}$ . L'integrale che contiene  
due termini rappresenta la potenza trasferita dal moto medio alla  
turbolenza. I macrovortici estraggono energia dal moto medio e la tra-  
sferiscono a vortici via via più piccoli. Lo quando si raggiunge una  
dimensione sufficientemente piccola è possibile dissipare l'energia estrat-  
ta. Al primo membro troviamo la derivata dell'energia cinetica del mo-  
to medio. Al secondo membro sono anche presenti la potenza per unita  
di volume dovuta alle forze di massa (integrale contenente  $f_i$ ), quella do-  
vuta alle forze di superficie (integrale su  $S$ ) e quella dissipata dalla  
viscosità (integrale contenente  $T_{ij}$ ).