

Grau Enginyeria Matemàtica i Física

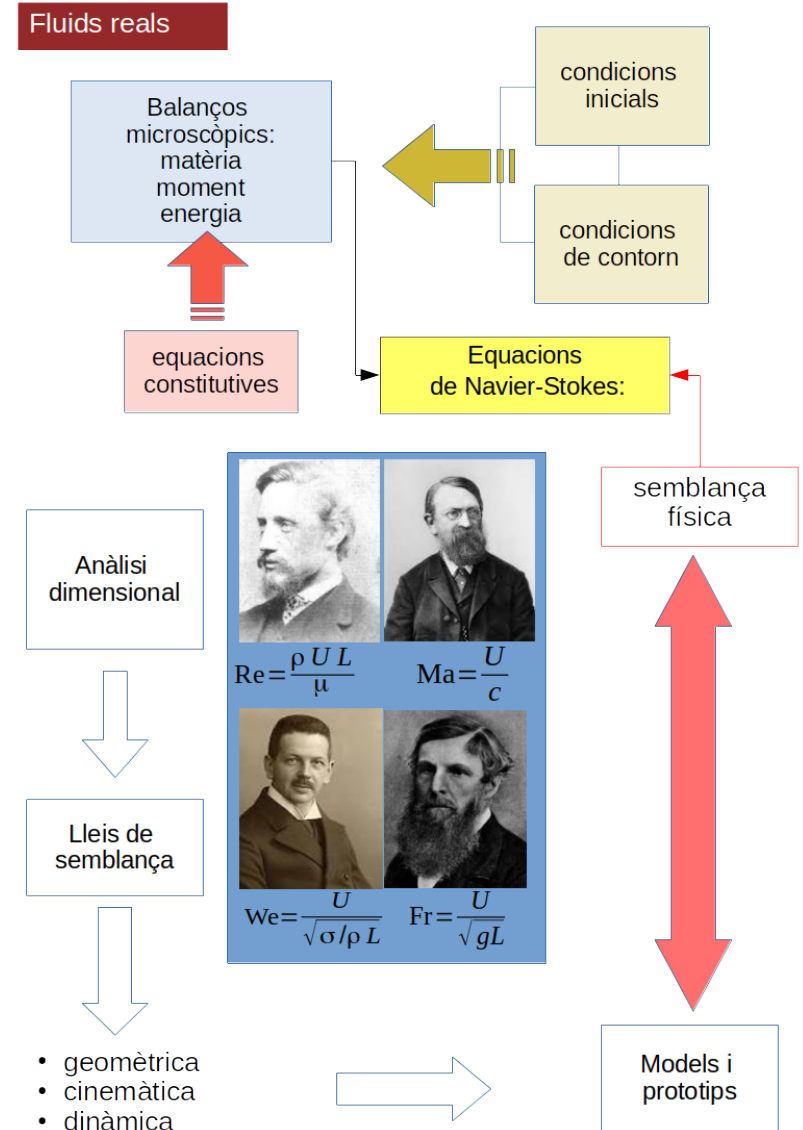
FÍSICA DE FLUIDS

Tema 4: Flux viscós

Clara Salueña

Objectius

- Especificar les equacions constitutives per als fluids reals
- Obtenir les equacions de Navier-Stokes
- Introduir les condicions de contorn (en particular, la condició de *no-slip*)
- Introduir l'anàlisi dimensional de les equacions de Navier-Stokes i aprendre a distingir els nombres adimensionals rellevants en un problema.



Equacions de transport d'un fluid simple

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

$$\frac{\partial (\rho \vec{v})}{\partial t} + \nabla \cdot (\rho \vec{v} \vec{v}) = \nabla \cdot \vec{\sigma} - \rho g \vec{j}$$

~~$$\frac{\partial \epsilon}{\partial t} + \nabla \cdot (\epsilon \vec{v}) = \nabla \cdot (\vec{v} \cdot \vec{\sigma}) - \rho g \vec{j} \cdot \vec{v} + \dot{Q}$$~~

- Qualsevol fluid (incompressible o no, invíscid o no)
- ρ es la densitat material, $\rho \vec{v}$ la de moment, ϵ la d'energia
- de l'equació per a ϵ en prescindirem

però...quant val el tensor d'esforços $\vec{\sigma}$?

Tensor d'esforços en un flux viscós

$$\vec{\vec{\sigma}} = \begin{pmatrix} \sigma_x & \tau_{xy} & \tau_{xz} \\ \tau_{xy} & \sigma_y & \tau_{yz} \\ \tau_{xz} & \tau_{yz} & \sigma_z \end{pmatrix} = \begin{pmatrix} -p & 0 & 0 \\ 0 & -p & 0 \\ 0 & 0 & -p \end{pmatrix} + \vec{\vec{\sigma}}_v$$

- En equilibri o en un flux invíscid, el tensor d'esforços només té components de pressió: els elements extradiagonals són tots zero
- Quan hi ha flux, apareixen esforços de tall, i les components extradiagonals no són zero. Els efectes del flux viscós es comptabilitzen dins del terme $\vec{\vec{\sigma}}_v$, el tensor d'esforços viscosos
- Una **equació constitutiva** és una relació empírica que especifica la dependència del tensor d'esforços.

Equació constitutiva d'un fluid newtonià (1)

- En un fluid viscós, l'esforç tangencial o de tall i la taxa de deformació o de tall estan relacionats:

$$\vec{\sigma}_v = 2\mu (\nabla \vec{v})^s + \lambda \nabla \cdot \vec{v} \vec{1}$$

Llei empírica de Navier-Poisson

- on la *taxa de deformació* s'expressa a partir del gradient de velocitat, $\nabla \vec{v}$

$$\nabla \vec{v} = \begin{pmatrix} \frac{\partial v_x}{\partial x} & \frac{\partial v_y}{\partial x} & \frac{\partial v_z}{\partial x} \\ \frac{\partial v_x}{\partial y} & \frac{\partial v_y}{\partial y} & \frac{\partial v_z}{\partial y} \\ \frac{\partial v_x}{\partial z} & \frac{\partial v_y}{\partial z} & \frac{\partial v_z}{\partial z} \end{pmatrix}$$

▶ $(\nabla \vec{v})^s = \frac{1}{2}(\nabla \vec{v} + \nabla \vec{v}^T)$ és la part simètrica de $\nabla \vec{v}$, on $\nabla \vec{v}^T$ és la matriu trasposta

▶ la part antisimètrica es construeix amb la diferència,

$$(\nabla \vec{v})^s = \frac{1}{2}(\nabla \vec{v} - \nabla \vec{v}^T)$$

$$\frac{\partial v_x}{\partial x} + \frac{\partial v_y}{\partial y} + \frac{\partial v_z}{\partial z} = \nabla \cdot \vec{v} (= \text{traça de } \nabla \vec{v})$$

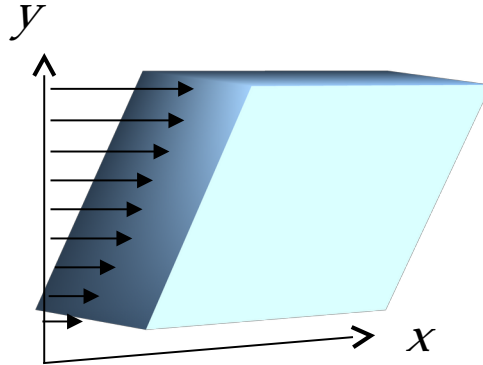
Qualsevol matriu es pot descomposar sempre en una part simètrica i una d'antisimètrica

Equació constitutiva d'un fluid newtonià (2)

Flux de Couette

$$\vec{v} = y \dot{\theta} \vec{i}$$

ctnt



Gradient de velocitat

$$\nabla \vec{v} = \begin{pmatrix} 0 & 0 & 0 \\ \dot{\theta} & 0 & 0 \\ 0 & 0 & 0 \end{pmatrix}$$

$\nabla \cdot \vec{v} (= \text{traça de } \nabla \vec{v}) = 0$

Part simètrica de $\nabla \vec{v}$

$$(\nabla \vec{v})^s = \frac{1}{2} (\nabla \vec{v} + \nabla \vec{v}^T)$$

$$= \frac{1}{2} \begin{pmatrix} 0 & \dot{\theta} & 0 \\ \dot{\theta} & 0 & 0 \\ 0 & 0 & 0 \end{pmatrix}$$

Llei de Navier-Poisson

$$\vec{\sigma}_v = 2\mu (\nabla \vec{v})^s + \lambda \nabla \cdot \vec{v} \vec{1}$$

$$= 2\mu (\nabla \vec{v})^s = \mu \begin{pmatrix} 0 & \dot{\theta} & 0 \\ \dot{\theta} & 0 & 0 \\ 0 & 0 & 0 \end{pmatrix}$$



$$\tau_{xy} = \mu \dot{\theta}$$

Llei de Newton
de la viscositat

Equacions de Navier-Stokes per a flux **incompressible**

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

$$\rho \frac{\partial \vec{v}}{\partial t} + \rho \vec{v} \cdot \nabla \vec{v} = \underbrace{-\nabla p}_{\text{part no viscosa}} + \underbrace{\mu \nabla^2 \vec{v}}_{\text{terme viscós}} - \rho g \vec{j}$$

- En substituir l'equació constitutiva, i utilitzar la condició de flux incompressible, obtenim les equacions de Navier-Stokes

$$\begin{aligned} \nabla \cdot \vec{\sigma}_v &= \partial_i \sigma_{v,ij} \hat{e}_j = \mu \partial_i \left[(\partial_i v_j + \partial_j v_i) \right] \hat{e}_j = \mu (\partial_i^2 v_j + \partial_i \partial_j v_i) \hat{e}_j \\ &= \mu (\partial_i^2 v_j + \underbrace{\partial_j \partial_i v_i}_{0 \text{ (flux incompressible!)}}) \hat{e}_j = \mu \partial_i^2 v_j \hat{e}_j = \mu \nabla^2 \vec{v} \end{aligned}$$

Condicions de contorn

- Les equacions de Navier-Stokes són un sistema d'equacions en derivades parcials, de **primer ordre en el temps**, i de **segon ordre en l'espai**, que precisen de **condicions suplementàries** per a la seva resolució
- Quan la densitat és constant, el camp de velocitat ha de satisfer l'equació $\nabla \cdot \vec{v} = 0$, mentre que la pressió ha de satisfer

$$\frac{\partial \vec{v}}{\partial t} + \vec{v} \cdot \nabla \vec{v} = -\frac{\nabla p}{\rho} + \nu \nabla^2 \vec{v}$$

ν : viscositat cinemàtica

$$\nu = \frac{\mu}{\rho}$$

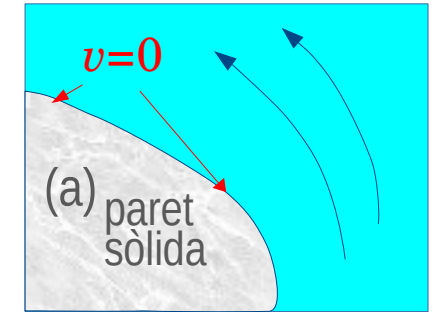
- Els algoritmes utilitzats en CFD per a flux incompressible operen d'aquesta forma
- En ser de primer ordre en el temps, haurem d'especificar **una condició inicial** per al camp de velocitat
- En ser de segon ordre en l'espai, haurem d'especificar a més a més **condicions de contorn** per resoldre el problema

Condicions de contorn en MF

Condicions de contorn típiques en MF

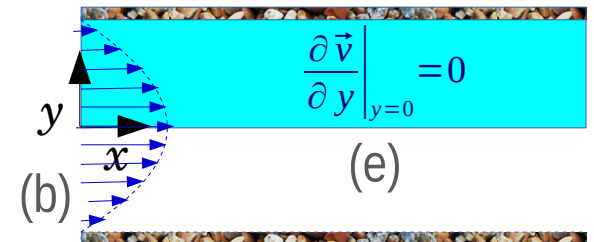
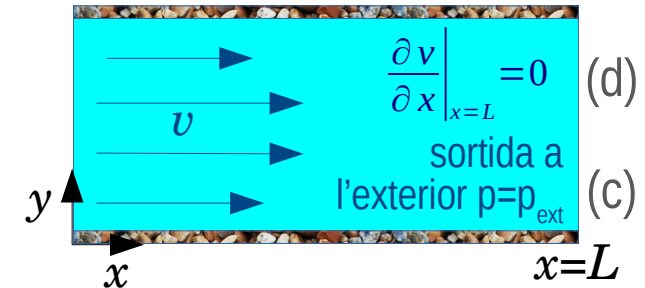
Dirichlet	$\vec{v} = 0$ (sobre la frontera)
Neumann	$\vec{n} \cdot \nabla \vec{v} = 0$ (\vec{n} vector normal a la frontera)
Robin	$\vec{n} \cdot \nabla T = -H(T - T_\infty)$, (T_∞ , H constants)

Les condicions de tipus Robin no solen utilitzar-se per a v , s'utilitzen més aviat per a T

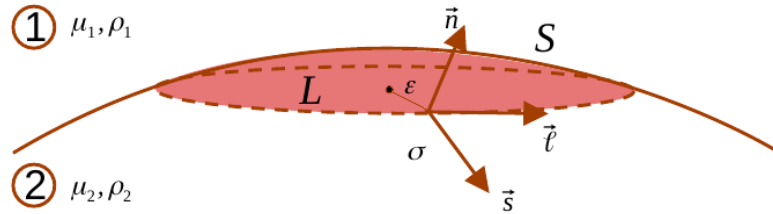


<https://www.youtube.com/watch?v=cUTkqZeiMow>

- (a) La condició de *no-slip*, $v=0$, és de **Dirichlet**
- (b) A l'entrada d'una canonada, es pot imposar un perfil de velocitats determinat
- (c) La sortida lliure en un contorn obert es pot imposar a través d'una condició de **Dirichlet** per a la pressió, $p = p_{\text{ext}}$
- (d) En una sortida que no va a p coneguda, la condició de **Neumann** $\partial v / \partial x = 0$ s'utilitza per donar continuïtat al flux sense pertorbar-lo
- (e) Per imposar una simetria especular respecte d'un pla, també s'utilitza una condició de **Neumann**: per exemple per rendibilitzar el temps de càlcul estalviant de calcular una meitat del domini



Condicions de contorn entre dos fluids immiscibles



$\vec{\pi}$ representa aquí el tensor d'esforços, per no confondre el símbol amb σ , tensió superficial

$$\int_V \left[\frac{\partial \rho \vec{v}}{\partial t} + \nabla \cdot (\rho \vec{v} \vec{v}) \right] dV = \int_V \rho \vec{g} dV + \oint_S \vec{\pi} \cdot \vec{n} dS + \oint_L \sigma \vec{s} d\ell$$

- Les integrals de volum (els termes que tenen la densitat) tendeixen a 0 quan $\varepsilon \rightarrow 0$ més depressa que les integrals de superfície ($V \sim \varepsilon^3$, mentre que $S \sim \varepsilon^2$).
- En aquest límit,
$$0 \approx \int_S (\vec{\pi}_1 - \vec{\pi}_2) \cdot \vec{n} dS + \int_L \sigma \vec{s} d\ell$$
- Les coses se simplifiquen si no cal tenir en compte la tensió superficial (grans extensions de fluid): $\vec{\pi}_1 \cdot \vec{n} = \vec{\pi}_2 \cdot \vec{n}$, vol dir «l'esforç és continu en travessar la interfície».
- L'esforç té dues components, una de normal, que condueix a
$$-p_1 + 2\mu_1 \left(\frac{\partial v_z}{\partial z} \right)_1 = -p_2 + 2\mu_2 \left(\frac{\partial v_z}{\partial z} \right)_2$$
 (hem triat $\vec{n} = \vec{k}$), i una altra de tangencial,
$$\mu_1 \left(\frac{\partial v_x}{\partial z} + \frac{\partial v_z}{\partial x} \right)_1 = \mu_2 \left(\frac{\partial v_x}{\partial z} + \frac{\partial v_z}{\partial x} \right)_2$$

Anàlisi dimensional

- L'anàlisi dimensional es útil per dissenyar experiments reals a escala
- Les lleis de la natura són relacions vàlides independentment de les unitats utilitzades
- Per això és apropiat escriure-les en funció de magnituds adimensionals (sense unitats)
- Hi ha 3 magnituds fonamentals en mecànica: M, L, T
- En general, triem ρ , L, U com a magnituds bàsiques de referència

L'anàlisi dimensional proporciona **lleis d'escala**, amb les quals podem convertir les dades obtingudes a partir d'una maqueta en informació útil per al disseny de prototipus més grans



https://www.nrc-cnrc.gc.ca/eng/achievements/highlights/2003/tacoma_bridge.html

Teorema Π de Buckingham

- Les lleis de la natura són relacions vàlides independentment de les unitats utilitzades
- Teorema Π (pi) de Buckingham:

Si una **equació** dimensionalment homogènia (1) implica **n variables**, pot reduir-se a una relació entre $n - r$ **grups adimensionals** o grups Π (2), on r es el nombre mínim de dimensions bàsiques de referència, requerides per descriure les n variables

$$f(q_1, \dots, q_n) = 0 \quad (1)$$

n (#variables)

r (#dimensions
bàsiques de
referència)

$$\phi(\Pi_1, \dots, \Pi_{n-r}) = 0 \quad (2)$$

Exemple d'aplicació

- En un molí de vent, la velocitat angular Ω depèn del diàmetre D , la velocitat U , la densitat de l'aire ρ , el nombre de pales N i la raó entre l'alçada H i el gruix de la capa límit atmosfèrica L :
 $\Omega = f(D, U, \rho, N, H/L)$.
 Els efectes de la viscositat son menyspreables
- Reescriurem la funció f en forma adimensional, mitjançant el teorema Π de Buckingham
- MLT són les dimensions bàsiques, però M només apareix en una de les 6 variables: la densitat ρ . Per tant, M ha de desaparèixer com a variable bàsica de referència, i en total en queden només 5

$n = 6$
variables

$r = 3$
dimensions
bàsiques

$n - r = 3$
grups Π

matriu dimensional

	Ω	D	U	ρ	N	H/L
M	0	0	0	1	0	0
L	0	1	1	-3	0	0
T	-1	0	-1	0	0	0
	T^{-1}	L	LT^{-1}	ML^{-3}	1	1

Exemple d'aplicació

- En un molí de vent, la velocitat angular Ω depèn del diàmetre D , la velocitat U , la densitat de l'aire ρ , el nombre de pales N i la raó entre l'alçada H i el gruix de la capa límit atmosfèrica L :

$$\Omega = f(D, U, \rho, N, H/L).$$

Els efectes de la viscositat són menyspreables

- Reescriurem la funció f en forma adimensional, mitjançant el teorema Π de Buckingham
- MLT són les dimensions bàsiques, però M només apareix en una de les 6 variables: la densitat ρ . Per tant, M ha de desaparèixer com a variable bàsica de referència, i en total en queden només 5
- Podem adoptar D, U com a dimensions bàsiques
- La matriu dimensional té rang 2

$n = 6$ 5
variables

$r = 3$ 2
dimensions
bàsiques

$n - r = 3$
grups Π

matriu dimensional

	Ω	D	U	ρ	N	H/L
M	0	0	0	1	0	0
L	0	1	1	-3	0	0
T	-1	0	-1	0	0	0
	T^{-1}	L	LT^{-1}	ML^{-3}	1	1

podrem formar $5-2=3$ grups Π

- $\Pi_1 = N$, que ja és adimensional (nombre de pales),
- $\Pi_2 = H/L$, que és també adimensional,
- Π_3 ha de ser una combinació adimensional entre Ω , U i D (les altres 3 variables)
- Com que $[\Omega]=T^{-1}$, i l'escala de temps la construïm amb D/U ,

$$\Pi_3 = \Omega D/U$$

- La funció adimensional que busquem és

$$\frac{\Omega D}{U} = \phi\left(N, \frac{H}{L}\right)$$

- *Aleshores, tan sols haurem de fer control de paràmetres sobre aquests 3 grups, per caracteritzar el comportament de la velocitat angular: amb això es redueix molt el nombre d'experiments que cal realitzar*

Nombres adimensionals en MF

- Els nombres adimensionals són variables Π (adimensionals) que caracteritzen els problemes en MF
- Suposem un exemple en què intervenen alhora totes les possibles forces sobre un flux: de pressió (p), de gravetat (g), de fricció (μ), d'elasticitat (k , mòdul de compressibilitat) i de tensió superficial (σ)
- La resultant F es la suma de totes les forces, que dependrà de les variables $\{p, g, \mu, k, \sigma\}$, i de $\{L, \rho, U\}$ (com a dimensions bàsiques representatives de MLT)

$$F = f(\rho, L, U, p, g, \mu, k, \sigma)$$

No confondre el paràmetre de tensió superficial σ amb el tensor d'esforços, encara que sigui la mateixa lletra

- Com que F té dimensions de MLT^{-2} , l'escalem amb el producte de (ρL^3) , L i U^2/L^2 .
- Les variables p, g, μ, k, σ han d'escalar-se d'acord amb les seves dimensions

Dimensions

$$[\rho] = MT^{-2}L^{-1}$$

$$[g] = LT^{-2}$$

$$[\mu] = MT^{-1}L^{-1}$$

$$[k] = MT^{-2}L^{-1}$$

$$[\sigma] = MT^{-2}$$

Dimensions bàsiques

$$M = [\rho] [L]^3$$

$$L = [L]$$

$$T = [L][U]^{-1}$$

Magnituds adimensionals

$$\frac{p}{\rho U^2}$$

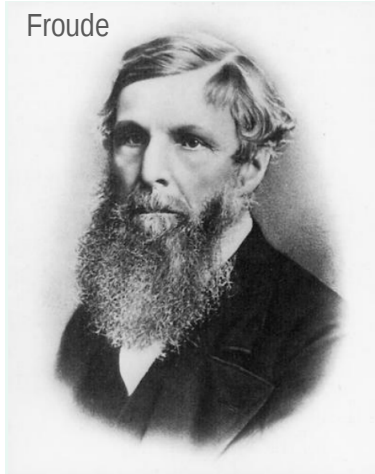
$$\frac{gL}{U^2}$$

$$\frac{\mu}{\rho LU}$$

$$\frac{k}{\rho U^2}$$

$$\frac{\sigma}{\rho LU^2}$$

Nombres adimensionals més importants en MF



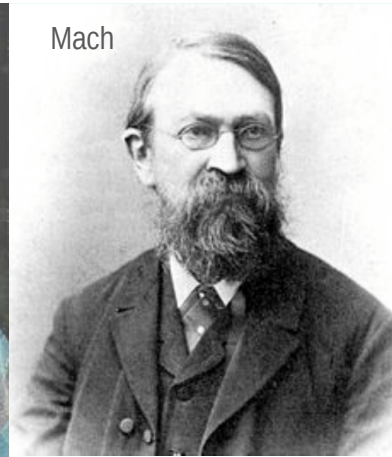
$$\text{Fr} = \frac{U}{\sqrt{gL}}$$



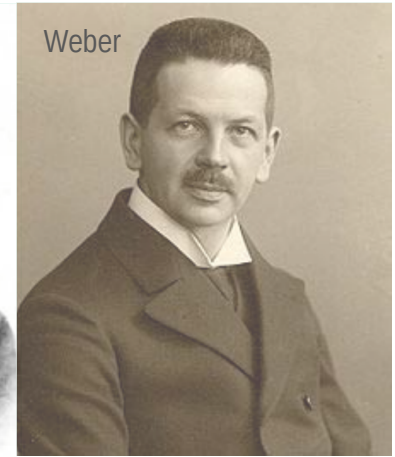
$$\text{Re} = \frac{U L \rho}{\mu}$$



$$\text{Eu} = \frac{p}{\rho U^2}$$




$$\text{Ma} = \frac{U}{c} = \frac{U}{\sqrt{K/\rho}}$$



$$\text{We} = \frac{U}{\sqrt{\sigma/(\rho L)}}$$

- Les magnituds adimensionals que hem trobat a l'exemple anterior donen lloc als **nombres adimensionals** clàssics de la MF
- La llista no és exhaustiva!!
- Queda saber com comparar el model i el prototipus: concepte de **semblança**

Semblança

- Model escala real  prototipus
- **Geomètrica:** mateix factor d'escala en les 3 dimensions de l'espai
- **Cinemàtica:** existeix un factor d'escala temporal pel qual les partícules fluides del prototipus ocupen al llarg del temps posicions homòlogues a les del model real
- **Dinàmica:** basada en els nombres adimensionals

La semblança dinàmica mai no és perfecta, cal sempre seleccionar els fenòmens més rellevants en cada problema

- Semblança **física:** basada en l'adimensionalització de les equacions de transport

Semblança física

- Es basa en l'adimensionalització de les equacions de transport, junt amb les condicions de contorn del problema
- Utilitzem U , ρ , L per adimensionalitzar les variables

Equacions de Navier- Stokes

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

$$\rho \frac{\partial \vec{v}}{\partial t} + \rho \vec{v} \cdot \nabla \vec{v} = -\nabla p + \mu \nabla^2 \vec{v} - \rho g \vec{j}$$

Condicions de contorn

$\vec{v} = 0$ sobre parets sòlides

\vec{v} , p coneguts a l'entrada i a la sortida del domini

Semblança física

- Es basa en l'adimensionalització de les equacions de transport, junt amb les condicions de contorn del problema
- Utilitzem U , ρ , L per adimensionalitzar les variables

Equacions de Navier- Stokes

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

$$\rho \frac{\partial \vec{v}}{\partial t} + \rho \vec{v} \cdot \nabla \vec{v} = -\nabla p + \mu \nabla^2 \vec{v} - \rho g \vec{j}$$

Condicions de contorn

$\vec{v} = 0$ sobre parets sòlides

\vec{v} , p coneguts a l'entrada i a la sortida del domini

$$\begin{aligned}\vec{r}^* &= \frac{\vec{r}}{L} \\ t^* &= t \frac{U}{L} \\ \vec{v}^* &= \frac{\vec{v}}{U} \\ p^* &= \frac{p + \rho g z}{\rho U^2} \\ \nabla^* &= L \nabla\end{aligned}$$

Semblança física

- Es basa en l'adimensionalització de les equacions de transport, junt amb les condicions de contorn del problema
- Utilitzem U , ρ , L per adimensionalitzar les variables

Equacions de Navier- Stokes

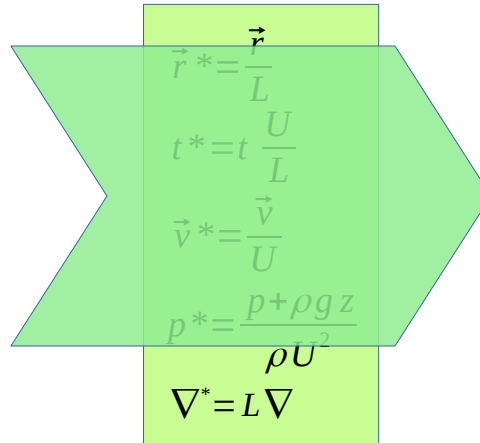
$$\nabla \cdot \vec{v} = 0$$

$$\rho \frac{\partial \vec{v}}{\partial t} + \rho \vec{v} \cdot \nabla \vec{v} = -\nabla p + \mu \nabla^2 \vec{v} - \rho g \vec{j}$$

Condicions de contorn

$\vec{v} = 0$ sobre parets sòlides

\vec{v} , p coneguts a l'entrada i a la sortida del domini



$$\begin{aligned}\vec{r}^* &= \frac{\vec{r}}{L} \\ t^* &= t \frac{U}{L} \\ \vec{v}^* &= \frac{\vec{v}}{U} \\ p^* &= \frac{p + \rho g z}{\rho U^2} \\ \nabla^* &= L \nabla\end{aligned}$$

$$\nabla^* \cdot \vec{v}^* = 0$$

$$\frac{\partial \vec{v}^*}{\partial t^*} + \vec{v}^* \cdot \nabla^* \vec{v}^* = -\nabla^* p^* + \frac{1}{\text{Re}} \nabla^{*2} \vec{v}^*$$

$\vec{v}^* = 0$ parets sòlides

\vec{v}^* , p^* coneguts

Equacions
adimensionalitzades, amb
Re com a únic paràmetre

Fi de la presentació