

# FENOMENE DE TRANSFER

MARIMI SI UNITATI DE MASURA  
ANALIZA DIMENSIONALA

# ANALIZA DIMENSIONALA

- Metoda pentru verificarea relatiilor care descriu fenomene fizice;
- Se bazeaza pe omogenitatea dimensională: termenii unei relatii fizice trebuie sa fie omogeni = sa posede aceleasi unitati de masura si aceleasi puteri ale marimilor fundamentale.

# ANALIZA DIMENSIONALA - APLICATII

- Cand se cunosc variabilele ce descriu un fenomen, pe baza lor si a unui sistem de UM se deduc CRITERIILE DE SIMILITUDINE;
- Se verifica omogenitatea dimensionala a ecuatiilor fizice;
- Se calculeaza valoarea marimii sau a factorului numeric la schimbarea UM;
- Se stabilesc relatiile de schimbare a UM sau a marimilor fundamentale.

# ENTITATE, MARIME, VALOARE

- **ENTITATI** - notiuni abstracte pe care se bazeaza rationamentele stiintifice: lungime, temperatura, masa, timp etc.
- O entitate posedea proprietati: **marime**, semn, natura scalara sau vectoriala.
- **Valoarea** marimii unei entitati se obtine prin masurare = comparare cu valoarea unei marimi de aceeasi natura, numita **UM**.
- EX: masa unui corp = 2 kg, 0,002 t, 2000 g.

# MARIMI PRIMARE (FUNDAMENTALE)

- Sunt in numar redus, si nu pot fi definite in functie de alte marimi primare.
- **FENOMENE MECANICE**: masa, lungime, timp ( $M, L, T$ ).
- **FENOMENE TERMICE**: masa, lungime, timp, temperatura ( $M, L, T, \Theta$ ).
- **FENOMENE ELECTRICE**: masa, lungime, timp, intensitatea curentului ( $M, L, T, I$ ).
- **FENOMENE ELECTROTERMICE**: masa, lungime, timp, temperatura, intensitatea curentului ( $M, L, T, \Theta, I$ ).

# MARIMI SECUNDARE (DERIVATE)

- Se definesc in functie de marimile primare.
- Marimile primare sunt SINTETICE
- Marimile secundare sunt de natura ANALITICA, definindu-se prin ecuatii:

$$v = l/t$$

Ecuatia vitezei unui mobil, definita functie de valorile marimilor primare, lungime si timp.

Dimensional se poate scrie:  $[v] = L.T^{-1}$

# VARIABILE SI CONSTANTE

- Marimi: variabile, constante.
- Constante: caracteristice, universale.
- EXEMPLE:

Constante caracteristice:

- Modulul de elasticitate al unui otel;

Constante universale:

- Viteza luminii in vid;
- Numarul lui Avogadro;
- Acceleratia gravitationala.

# UNITATI DE MASURA

- UM - cantitatea dintr-o marime adoptata conventional.
- Masurarea entitatilor primare: compararea marimii cu etalonul UM;
- Masurarea entitatilor secundare: pe baza relatiilor de definitie a acestora.
- Entitatilor primare li se atribuie UM fundamentale.
- Entitatile secundare se masoara cu UM derivate.



# UNITATI DE MASURA

- EXEMPLU: FORTA

- Conform legii lui NEWTON:

$$F = m \times a = m \times dv/dt = \\ = m \times d/dt(dl/dt) = m \times d^2l/dt^2$$

- Dimensional:

$$[F] = M.L.T^{-2}$$

- Unitatea derivata pentru FORTA in SI este newtonul (N):

$$1 \text{ N} = 1 \text{ kg.m.s}^{-2}$$

# SISTEME DE UNITATI DE MASURA

- Un sistem de UM satisface conditiile:
  1. Raportul a 2 marimi de aceeași natura este independent de sistemul de unitati;
  2. Valabilitatea ecuatiilor fizice rationale este independenta de sistemul UM.
- Unitatile derivate care se exprima cu ajutorul unitatilor fundamentale ale unui sistem de UM sunt unitati coerente.

# SISTEME DE UNITATI DE MASURA

## • SISTEMUL CGS

Entitati primare: lungime, masa, timp

Unitati fundamentale: cm, g, s.

Pentru fen. termice: temperatura (grd).

Unitati derivate:

- Forta: dyna (dyn);  $1 \text{ dyn} = 1 \text{ g.cm.s}^{-2}$

- Energia: ergul (erg);

$$1 \text{ erg} = 1 \text{ dyn.cm} = 1 \text{ g.cm}^2.\text{s}^{-2}$$

- Sistem folosit de catre fizicieni.

# SISTEME DE UNITATI DE MASURA

- **SISTEMUL MK<sub>f</sub>S**

Entitati primare: lungime, forta, timp

Unitati fundamentale: m, kgf, s.

Pentru fen. termice: temperatura (grd).

Sist. MK<sub>f</sub>S utilizeaza 2 UM necoerente:

- Calul putere:  $1 \text{ CP} = 75 \text{ kgf.m.s}^{-1} = 0,7377 \text{ kW}$
- Kilocaloria termica:  $1 \text{ kcal} = 426,93 \text{ kgf.m} = 4,1868 \text{ kJ}$
- Sistem folosit de catre ingineri in calcule tehnice.

# SISTEME DE UNITATI DE MASURA

- **SISTEMUL ANGLO-SAXON FPS**

Entitati primare: lungime, masa, timp

Unitati fundamentale: foot (ft), pound (lb), second (s).

Pentru fen. termice: temperatura (degree F).

Unitatea de forta: paundal (bal):

$$1 \text{ bal} = 1 \text{ lb.ft.s}^{-2}$$

- Sistem folosit in SUA, Marea Britanie etc.
- Sistemul anglo-saxon tehnic: foot (ft), pound force (lbf), second (s).

# SISTEMUL INTERNATIONAL (SI)

- Denumire adoptata la a 11-a Conferinta Generala de Masuri si Greutati (1960).
- Contine TREI clase de unitati:
  - unitati fundamentale;
  - unitati derivate;
  - unitati suplimentare.
- Unitatile fundamentale, independente d.p.d.v. dimensional:  
m; kg; s; A; K; mol; cd.

# SISTEMUL INTERNATIONAL (SI)

- **METRUL**: lungimea traiectului parcurs in vid de lumina pe o durata de  $1/299792458$  dintr-o secunda.
- **KILOGRAMUL**: masa prototipului international al kg confectionat din Pt-Ir.
- **SECUNDA**: durata a 9 192 631 770 perioade ale radiatiei care corespunde tranzitiei intre cele doua nivele ale energiei hiperfine ale starii fundamentale a atomului Cs 133.

# SISTEMUL INTERNATIONAL (SI)

- **AMPERUL**: intensitatea unui curent electric constant care, mentinut in doua conductoare paralele, rectilinii, cu lungime infinita si cu sectiune circulara neglijabila, asezate in vid la o distanta de 1 metru unul de altul, ar produce intre aceste conductoare o forta de  $2 \cdot 10^{-7}$  N pe o lungime de 1 m.
- **KELVINUL**: fractiunea  $1/273,16$  din temperatura termodinamica a punctului triplu al apei.



# SISTEMUL INTERNATIONAL (SI)

- **MOLUL**: cantitatea de substanta a unui sistem care contine atatea entitati elementare (atomi, molecule, ioni, electroni, alte particule) cati atomi exista in 0,012 kg de carbon 12.
- **CANDELA**: intensitatea luminoasa, in directia normalei, a unei suprafete cu aria de  $1/600\ 000$  metri patrati a unui corp negru la temperatura de solidificare a Pt la presiunea de  $101\ 325\ \text{N}\cdot\text{m}^{-2}$ .

# UNITATI SI

Clasa	Mărimea	Unitatea SI	
		Denumire	Simbol
Fundamentale	Lungime	metru	m
	Masă	kilogram	kg
	Timp	secundă	s
	Intensitatea curentului electric	amper	A
	Temperatura termodinamică	kelvin	K
	Cantitatea de substanță	mol	mol
	Intensitatea luminoasă	candelă	Cd
Derivate	Arie	metru pătrat	m <sup>2</sup>
	Volum	metru cub	m <sup>3</sup>
	Viteză	metru pe secundă	m/s
	Accelerație	metru pe secundă la pătrat	m/s <sup>2</sup>
	Concentrație	mol pe metru cub	mol/ m <sup>3</sup>
	Masă volumică (densitate)	kilogram pe metru cub	kg/ m <sup>3</sup>
	Suplimentare	Unghi plan	radian
Unghi solid		steradian	sr

# UNITATI SI DERIVATE CU DENUMIRI SPECIALE

Mărimea	Unitatea SI			
	Denumire	Simbol	Expresia în unități speciale	Expresia în unități fundamentale
Forță	newton	N	–	$\text{kg} \cdot \text{m}/\text{s}^2$
Frecvență	hertz	Hz	–	1/s
Presiune, tensiune mecanică	pascal	Pa	$\text{N}/\text{m}^2$	$\text{kg}/\text{m} \cdot \text{s}^2$
Energie, lucru mecanic, cantitate de căldură	joule	J	$\text{N} \cdot \text{m}$	$\text{kg} \cdot \text{m}^2/\text{s}^2$
Putere, flux energetic	watt	W	J/s	$\text{kg} \cdot \text{m}^2/\text{s}^3$
Temperatură Celsius	grad Celsius	°C	–	K
Vâscozitate dinamică	pascal · secundă	$\text{Pa} \cdot \text{s}$	–	$\text{kg}/\text{m} \cdot \text{s}$
Tensiune superficială	newton pe metru	$\text{N}/\text{m}$	–	$\text{kg}/\text{s}^2$
Flux termic specific	watt pe metru pătrat	$\text{W}/\text{m}^2$	–	$\text{kg}/\text{s}^3$
Căldură latentă	joule pe kilogram	J/kg	–	$\text{m}^2/\text{s}^2$
Căldură specifică	joule pe kilogram · Kelvin	$\text{J}/\text{kg} \cdot \text{K}$	–	$\text{m}^2/\text{s}^2 \cdot \text{K}$
Conductivitate termică	watt pe metru · Kelvin	$\text{W}/\text{m} \cdot \text{K}$	–	$\text{kg} \cdot \text{m}/\text{s}^3 \cdot \text{K}$

# PREFIXE SI SIMBOLURI SI

Factorul de multiplicare	Prefixul	Simbolul	Factorul de multiplicare	Prefixul	Simbolul
$10^{18}$	exa	E	$10^{-1}$	deci	d
$10^{15}$	peta	P	$10^{-2}$	centi	c
$10^{12}$	tera	T	$10^{-3}$	mili	m
$10^9$	giga	G	$10^{-6}$	micro	$\mu$
$10^6$	mega	M	$10^{-9}$	nano	n
$10^3$	kilo	k	$10^{-12}$	pico	p
$10^2$	hecta	h	$10^{-15}$	femto	f
$10^1$	deca	da	$10^{-18}$	atto	a

# FACTORI DE TRANSFORMARE

## FPS → SI

Sistemul de unități		Factor de multiplicare
Anglo-saxon	SI	
inch (in)	metru, m	$2,54 \cdot 10^{-2}$
foot (ft)	metru, m	$3,048 \cdot 10^{-1}$
pound force (lbf)	newton, N	4,448
kilopond (1 kgf)	newton, N	9,807
lbf/in <sup>2</sup>	N/m <sup>2</sup> ≡ (Pa)	$6,89 \cdot 10^3$
British thermal unit (Btu)	J ≡ (Nm)	$1,055 \cdot 10^3$
Horse-power	watts ≡ (J/s)	$7,457 \cdot 10^2$
Btu/ft <sup>2</sup> hr °F	W/m <sup>2</sup> K	5,678
Btu/ft · hr °F	W/m K	1,731

# FENOMENE DE TRANSFER

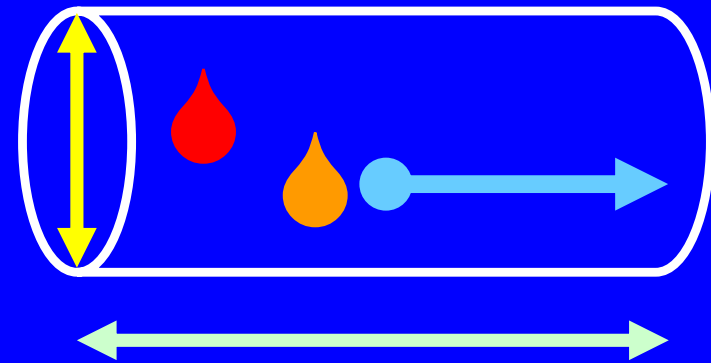
## ANALIZA DIMENSIONALA

# STABILIREA FORMEI GENERALE A ECUATIILOR CU AJUTORUL ANALIZEI DIMENSIONALE

## • Exemplu:

S-a constatat experimental ca diferenta (caderea) de presiune  $\Delta P$  intre extremitatile unei conducte prin care curge un fluid este o functie de:

- Diametrul conductei,  $d$ ;
- Lungimea conductei,  $l$ ;
- Viteza fluidului,  $v$ ;
- Densitatea fluidului,  $\rho$ ;
- Viscositatea fluidului,  $\mu$ .



# STABILIREA FORMEI GENERALE A ECUATIILOR CU AJUTORUL ANALIZEI DIMENSIONALE

$$\Delta P = f_1(d, l, v, \rho, \mu) \quad (2.1)$$

Forma funcției este necunoscută dar întrucât orice funcție poate fi dezvoltată într-o serie de puteri, funcția poate fi privită ca suma unui număr de termeni, fiecare constând din produsul puterilor variabilelor luate în considerare.

Cea mai simplă formă a unei astfel de relații va fi aceea în care se ia în considerare numai primul termen al seriei de puteri:



# STABILIREA FORMEI GENERALE A ECUATIILOR CU AJUTORUL ANALIZEI DIMENSIONALE

$$\Delta P = \text{const} \cdot d^{n_1} \cdot l^{n_2} \cdot v^{n_3} \cdot \rho^{n_4} \cdot \mu^{n_5} \quad (2.2)$$

Pentru ca ecuația (2.2) să fie dimensional consistentă este necesar ca termenul din membrul drept să aibă aceleași dimensiuni ca și termenul din membrul stâng, deci va trebui să aibă dimensiunile unei presiuni.

Fiecare variabilă din ecuația (2.2) poate fi exprimată în termeni de masă (M) lungime (L) și timp (T). Dimensional:

# STABILIREA FORMEI GENERALE A ECUATIILOR CU AJUTORUL ANALIZEI DIMENSIONALE

$$\Delta P \equiv M \cdot L^{-1} \cdot T^{-2}$$

$$d \equiv L$$

$$l \equiv L$$

$$v \equiv L \cdot T^{-1}$$

$$\rho \equiv M \cdot L^{-3}$$

$$\mu \equiv M \cdot L^{-1} \cdot T^{-1}$$

$$M \cdot L^{-1} \cdot T^{-2} \equiv L^{n_1} \cdot L^{n_2} \cdot (L \cdot T^{-1})^{n_3} \cdot (M \cdot L^{-3})^{n_4} \cdot (M \cdot L^{-1} \cdot T^{-1})^{n_5}$$

Condiția consistenței dimensionale trebuie să fie îndeplinită și de către fiecare din variabilele fundamentale masă, lungime timp:

# STABILIREA FORMEI GENERALE A ECUATIILOR CU AJUTORUL ANALIZEI DIMENSIONALE

• Pentru M:

$$+1 = n_4 + n_5$$

• Pentru L:

$$-1 = n_1 + n_2 + n_3 - 3n_4 - n_5$$

• Pentru T:

$$-2 = -n_3 - n_5$$

Sistemul de 3 ecuații cu 5 necunoscute ( $n_1 \dots n_5$ ) poate fi rezolvat în funcție de oricare 2 din cele 5 necunoscute. Rezolvând în funcție de  $n_2$  și  $n_5$  se obține:

# STABILIREA FORMEI GENERALE A ECUATIILOR CU AJUTORUL ANALIZEI DIMENSIONALE

• din ecuația în M:

$$n_4 = 1 - n_5$$

• din ecuația în T:

$$n_3 = 2 - n_5$$

Substituind expresiile lui  $n_3$  și  $n_4$  în ecuația în L se obține:

$$-1 = n_1 + n_2 + (2 - n_5) - 3(1 - n_5) - n_5$$

sau:

$$0 = n_1 + n_2 + n_5$$

sau:

$$n_1 = -n_2 - n_5$$

# STABILIREA FORMEI GENERALE A ECUATIILOR CU AJUTORUL ANALIZEI DIMENSIONALE

Revenind și efectuând acum substituirile  
în ecuația (2.2) rezultă:

$$\Delta P = \text{const} \cdot d^{-n_2 - n_5} \cdot l^{n_2} \cdot v^{2 - n_5} \cdot \rho^{1 - n_5} \cdot \mu^{n_5}$$

sau:

$$\frac{\Delta P}{\rho v^2} = \text{const} \cdot \left( \frac{l}{d} \right)^{n_2} \cdot \left( \frac{\mu}{\rho v d} \right)^{n_5} \quad (2.3)$$

# STABILIREA FORMEI GENERALE A ECUATIILOR CU AJUTORUL ANALIZEI DIMENSIONALE

- Întrucât  $n_2$  și  $n_5$  sunt constante arbitrare ecuația (2.3) poate fi satisfăcută numai dacă termenii  $\Delta P/(\rho v^2)$ ,  $l/d$  și  $\mu/(\rho v d)$  sunt adimensionali.
- Pentru verificare se recomandă să se evalueze dimensiunile fiecăruia dintre grupurile de mai sus și să se constate adimensionalitatea acestora.
- Grupul  $v d \rho / \mu$ , cunoscut ca **numărul Reynolds**, este unul dintre cele mai frecvente în studiul curgerii fluidelor. Pe baza sa se poate aprecia tipul de curgere într-un spațiu de geometrie dată.

# STABILIREA FORMEI GENERALE A ECUATIILOR CU AJUTORUL ANALIZEI DIMENSIONALE

În termeni mai generali, ecuația (2.3)  
poate fi scrisă:

$$\frac{\Delta P}{\rho v^2} = f_2 \left( \frac{l}{d}, \frac{\rho v d}{\mu} \right) \quad (2.4)$$

# STABILIREA FORMEI GENERALE A ECUATIILOR CU AJUTORUL ANALIZEI DIMENSIONALE

Comparând ecuațiile (2.1) și (2.4) se constată că o relație între 6 variabile a fost redusă la o relație între doar 3 grupuri adimensionale:

$$\Delta P = f_1(d, l, v, \rho, \mu) \quad (2.1)$$

$$\frac{\Delta P}{\rho v^2} = f_2\left(\frac{l}{d}, \frac{\rho v d}{\mu}\right) \quad (2.4)$$



# TEOREMA $\Pi$ (Buckingham)

- O relatie fizica in care intervin  $m$  marimi si constante dimensionale poate fi exprimata ca o relatie intre  $i = m - n$  grupuri adimensionale, unde  $n$  reprezinta numarul de unitati fundamentale ale sistemului de unitati de masura utilizat.

# TEOREMA $\Pi$ (Buckingham)

- O ecuație fizică de tipul:

$$F_1(x_1, x_2, \dots, x_m) = 0$$

se reduce la o ecuație de tipul:

$$F_2(\pi_1, \pi_2, \dots, \pi_i) = 0$$

unde fiecare grup (număr) adimensional  $\pi$  depinde de maximum  $(n + 1)$  mărimi și constante dimensionale.

$$\text{Nr. grupurilor } \pi = m - n$$

# TEOREMA $\Pi$ - algoritm

1. Se insiruiesc toate marimile fizice si constantele dimensionale care - din diverse consideratii - se apreciaza ca influenteaza fenomenul studiat;
2. Se scrie formula dimensionala a fiecărei marimi fizice si constante dimensionale considerate la (1);
3. Se aleg cele  $n$  marimi fundamentale, a.i. totalitatea marimilor si constantelor alese sa contina cel putin o data toate marimile fundamentale ale problemei;

# TEOREMA $\Pi$ - algoritm

4. Se formeaza grupurile  $\pi_1, \pi_2, \dots, \pi_i$ , constand fiecare din produsul celor  $n$  marimi alese la (3), plus cate una din celelalte marimi si constante;
5. Se asociaza cate un exponent arbitrar fiecarei marimi si constante dimensionale din fiecare grup  $\pi$ ;
6. Se determina valoarea acestor exponenti, punand conditia ca fiecare grup  $\pi$  sa fie adimensional.

# TEOREMA $\Pi$ - aplicatie

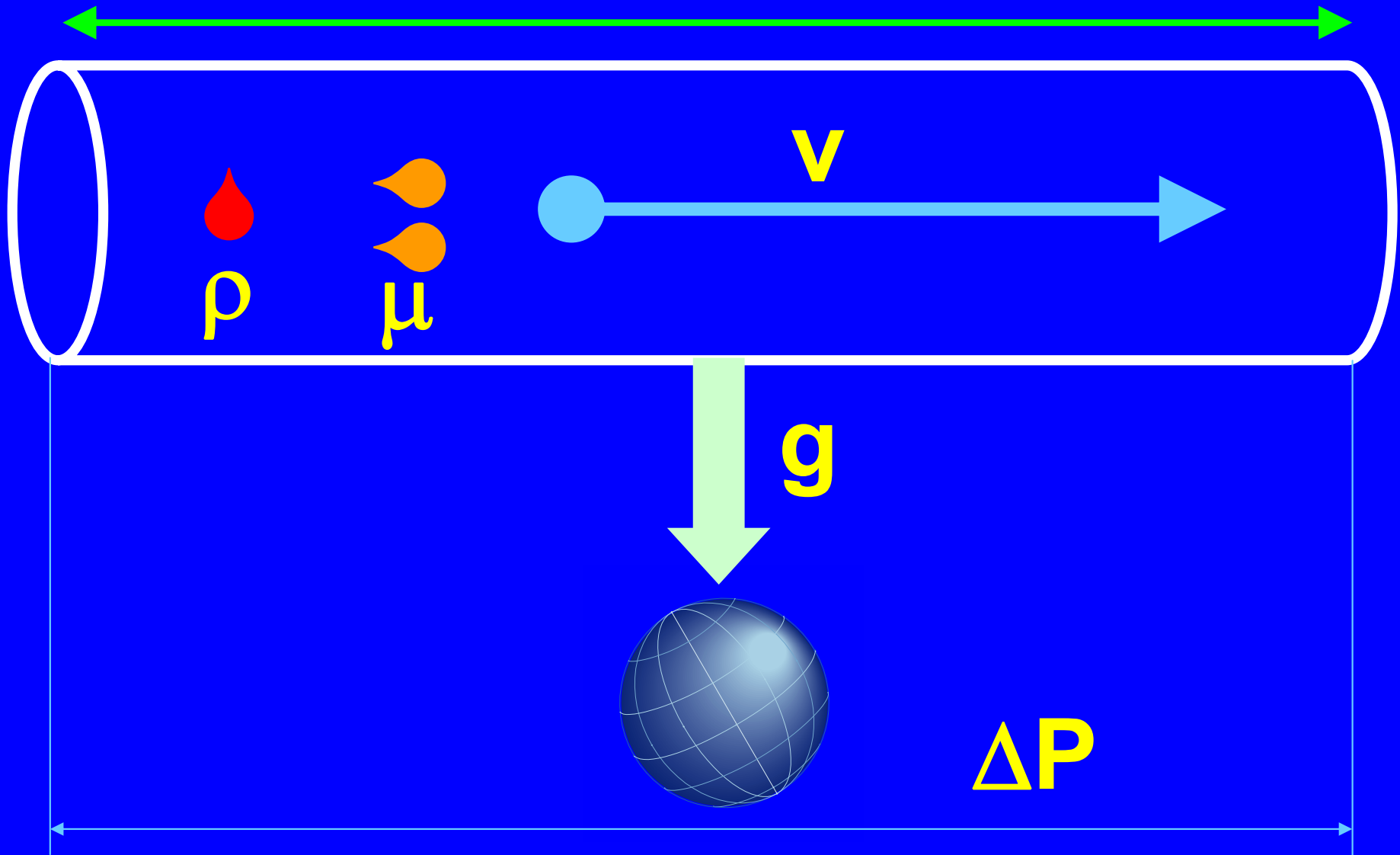
- Folosind teorema  $\Pi$ , sa se gaseasca grupurile adimensionale care intervin in curgerea izoterma a fluidelor.

Mărimi care influențează curgerea fluidelor

Mărime	Simbol	Formulă dimensională
lungime	$l$	$L$
viteza de curgere	$v$	$LT^{-1}$
densitatea fluidului	$\rho$	$ML^{-3}$
viscozitatea fluidului	$\mu$	$ML^{-1}T^{-1}$
căderea de presiune	$\Delta P$	$ML^{-1}T^{-2}$
accelerația gravitațională	$g$	$LT^{-2}$

# TEOREMA Π - aplicatie

I



# TEOREMA $\Pi$ - aplicatie

- $m = 6; n = 3 (M, L, T) \rightarrow i = m - n = 6 - 3 = 3$  grupuri adimensionale  $\pi$ ;
- Relatia cautata va avea forma:

$$F_2(\pi_1, \pi_2, \pi_3) = \text{constant}$$

- Se aleg drept marimi comune  $l, v$  si  $\rho$ .
- Astfel:

$$\pi_1 = l^{a_1} \cdot v^{b_1} \cdot \rho^{c_1} \cdot g^{d_1}$$

$$\pi_2 = l^{a_2} \cdot v^{b_2} \cdot \rho^{c_2} \cdot (\Delta P)^{d_2}$$

$$\pi_3 = l^{a_3} \cdot v^{b_3} \cdot \rho^{c_3} \cdot \mu^{d_3}$$

# TEOREMA $\Pi$ - aplicatie

- Dimensional:

$$[\pi_1] = L^{a_1} \cdot (LT^{-1})^{b_1} \cdot (ML^{-3})^{c_1} \cdot (LT^{-2})^{d_1} = M^{c_1} \cdot L^{(a_1+b_1-3c_1+d_1)} \cdot T^{(-b_1-2d_1)}$$

Pentru ca  $\pi_1$  sa fie adimensional, este necesar ca exponentii marimilor fundamentale, M, L, T sa fie nuli, adica:

$$\left\{ \begin{array}{l} c_1 = 0 \\ a_1 + b_1 - 3c_1 + d_1 = 0 \\ -b_1 - 2d_1 = 0 \end{array} \right.$$

Sistemul de 3 ecuatii cu 4 necunoscute se rezolva in raport cu  $d_1$  considerat arbitrar unitar.



# TEOREMA $\Pi$ - aplicatie

- Prin rezolvarea sistemului  $\rightarrow$

$$a_1 = 1; b_1 = -2; c_1 = 0; d_1 = 1$$

Inlocuind aceste valori in  $\pi_1 = l^{a_1} \cdot v^{b_1} \cdot \rho^{c_1} \cdot g^{d_1}$

$\rightarrow$

$$\pi_1 = l^1 \cdot v^{-2} \cdot \rho^0 \cdot g^1 = \frac{l \cdot g}{v^2} = Fr$$

$$\frac{l \cdot g}{v^2} = Fr \text{ - criteriul lui FROUDE}$$

# TEOREMA Π - aplicatie

- Similar,

$$\pi_2 = l^{a_2} \cdot v^{b_2} \cdot \rho^{c_2} \cdot (\Delta P)^{d_2}$$

$$[\pi_2] = M^{(c_2+d_2)} \cdot L^{(a_2+b_2-3c_2-d_2)} \cdot T^{(-b_2-2d_2)}$$

$$\begin{cases} c_2 + d_2 = 0 \\ a_2 + b_2 - 3c_2 - d_2 = 0 \\ -b_2 - 2d_2 = 0 \end{cases}$$

Impunand  $d_2 = 1 \Rightarrow a_2 = 0; b_2 = -2; c_2 = -1$

# TEOREMA $\Pi$ - aplicatie

- Ecuația  $\pi_2 = l^{a_2} \cdot v^{b_2} \cdot \rho^{c_2} \cdot (\Delta P)^{d_2}$  devine:

$$\pi_2 = l^0 \cdot v^{-2} \cdot \rho^{-1} \cdot (\Delta P) = \frac{\Delta P}{\rho \cdot v^2} = \text{Eu}$$

$$\frac{\Delta P}{\rho \cdot v^2} = \text{Eu} - \text{criteriul lui EULER}$$

# TEOREMA Π - aplicatie

- In mod analog,

$$\pi_3 = l^{a_3} \cdot v^{b_3} \cdot \rho^{c_3} \cdot \mu^{d_3}$$

$$[\pi_3] = M^{(c_3+d_3)} \cdot L^{(a_3+b_3-3c_3-d_3)} \cdot T^{(-b_3-d_3)}$$

$$\left\{ \begin{array}{l} a_3 + b_3 - 3c_3 - d_3 = 0 \\ -b_3 - d_3 = 0 \\ -c_3 + d_3 = 0 \end{array} \right.$$

# TEOREMA $\Pi$ - aplicatie

- Cu  $d_3 = 1$  rezulta:  $a_3 = -1$ ;  $b_3 = -1$ ;  $c_3 = -1$

si:

$$\pi_3 = l^{-1} \cdot v^{-1} \cdot \rho^{-1} \cdot \mu = \left( \frac{\rho \cdot v \cdot l}{\mu} \right)^{-1} = \frac{1}{\text{Re}}$$

$$\frac{\rho \cdot v \cdot l}{\mu} = \text{Re} - \text{criteriul REYNOLDS}$$

# TEOREMA $\Pi$ - aplicatie

- Forma generala a functiei care descrie curgerea fluidelor se reduce de la:

$$F(l, v, \rho, g, \mu, \Delta P) = 0$$

la expresia:

$$F(Fr, Eu, Re) = ct.$$

care se poate scrie si:

$$Eu = p \times Re^q \times Fr^r$$

in care constantele  $p, q, r$  se determina experimental pentru fiecare caz in parte

# TEOREMA $\Pi$ - aplicatie

- Importanta teoremei  $\Pi$ :
- O functie de 6 variabile ( $l, v, \rho, g, \mu, \Delta P$ ) s-a redus la o functie de numai 3 grupuri adimensionale ( $Fr, Eu, Re$ ).
- Grupurile adimensionale  $\pi$  poarta denumirea de **CRITERII DE SIMILITUDINE**.
- Cateva criterii de similitudine intalnite in mod frecvent:

# CRITERII DE SIMILITUDINE

Criteriul	Expresie	Criteriul	Expresie
Reynolds	$Re = \frac{\rho v l}{\mu}$	Nusselt	$Nu = \frac{\alpha l}{\lambda}$
Froude	$Fr = \frac{gl}{v^2}$	Grashof	$Gr = \frac{gl^3}{\nu^3} \cdot \beta \cdot \Delta T$
Euler	$Eu = \frac{\Delta P}{\rho v^2}$	Sherwood	$Sh = \frac{kl}{D}$
Weber	$We = \frac{\rho_d v^2 l}{\sigma}$	Schmidt	$Sc = \frac{\mu}{\rho D}$
Arhimede	$Ar = \frac{d^3 (\rho_p - \rho_m) \rho_m g}{\mu_m^3}$	Stanton (termic)	$St_{termic} = \frac{Nu}{Re \cdot Pr}$
Prandtl	$Pr = \frac{c_p \mu}{\lambda}$	Stanton (difuzional)	$St_{difuzional} = \frac{Sh}{Re \cdot Sc}$



# DEDUCEREA ECUATIILOR CRITERIALE DIN ECUATIILE DIFERENTIALE ALE FENOMENELOR

- Ecuația diferențială a unui fenomen poate fi utilizată pentru deducerea ecuației criteriale a fenomenului respectiv;
- Metoda este utilă atunci când:
  - Rezolvarea ec. diferențiale este imposibilă;
  - Rezolvarea ec. diferențiale necesită simplificări care pot conduce la erori grosolane.
- Prezintă avantajul că pune în evidență semnificația fizică a grupurilor adimensionale.

# DEDUCEREA ECUATIILOR CRITERIALE DIN ECUATIILE DIFERENTIALE ALE FENOMENELOR

- Se considera ecuatiile diferentiale Navier - Stokes care descriu curgerea izoterma a unui fluid cu comportare newtoniana. Ecuatia pentru componenta pe directia "x" a miscarii are forma:

$$\rho \frac{\partial v_x}{\partial t} + \rho \left[ v_x \frac{\partial v_x}{\partial x} + v_y \frac{\partial v_x}{\partial y} + v_z \frac{\partial v_x}{\partial z} \right] - \rho g_x + \frac{\partial P}{\partial x} - \frac{1}{3} \mu \frac{\partial}{\partial x} \left[ \frac{\partial v_x}{\partial x} + \frac{\partial v_y}{\partial y} + \frac{\partial v_z}{\partial z} \right] - \mu \left[ \frac{\partial^2 v_x}{\partial x^2} + \frac{\partial^2 v_x}{\partial y^2} + \frac{\partial^2 v_x}{\partial z^2} \right] = 0$$

# DEDUCEREA ECUATIILOR CRITERIALE DIN ECUATIILE DIFERENTIALE ALE FENOMENELOR

- Ecuația prezentată este omogenă, fiecare termen al său având dimensiunile  $F/V = (m \times a)/l^3$ .
- Dacă din ecuație se omit semnele diferențiale și constantele numerice (1/3, -1), se obține **ecuația diferențială generalizată**:

$$\left[ \frac{\rho v}{t} \right] + \left[ \frac{\rho v^2}{l} \right] - [\rho g] + \left[ \frac{\Delta P}{l} \right] - \left[ \frac{\mu v}{l^2} \right] = 0$$

# DEDUCEREA ECUATIILOR CRITERIALE DIN ECUATIILE DIFERENTIALE ALE FENOMENELOR

$$\rho \frac{\partial v_x}{\partial t} + \rho \left[ v_x \frac{\partial v_x}{\partial x} + v_y \frac{\partial v_x}{\partial y} + v_z \frac{\partial v_x}{\partial z} \right] - \rho g_x + \frac{\partial P}{\partial x} - \frac{1}{3} \mu \frac{\partial}{\partial x} \left[ \frac{\partial v_x}{\partial x} + \frac{\partial v_y}{\partial y} + \frac{\partial v_z}{\partial z} \right] - \mu \left[ \frac{\partial^2 v_x}{\partial x^2} + \frac{\partial^2 v_x}{\partial y^2} + \frac{\partial^2 v_x}{\partial z^2} \right] = 0$$

$$\left[ \frac{\rho v}{t} \right] + \left[ \frac{\rho v^2}{l} \right] + [\rho g] + \left[ \frac{\Delta P}{l} \right] + \left[ \frac{\mu v}{l^2} \right] = 0$$

I

II

III

IV

V, VI

# DEDUCEREA ECUATIILOR CRITERIALE DIN ECUATIILE DIFERENTIALE ALE FENOMENELOR

- Termenii I si II sunt echivalenti:

$$I = \left[ \frac{\rho v}{t} \cdot \frac{v}{v} \right] = \left[ \frac{\rho v^2}{t \cdot \frac{l}{t}} \right] = \left[ \frac{\rho v^2}{l} \right] = II$$

ca urmare, ecuatia diferentiala generalizata se poate scrie sub forma:

$$\left[ \frac{\rho v^2}{l} \right] + [\rho g] + \left[ \frac{\Delta P}{l} \right] + \left[ \frac{\mu v}{l^2} \right] = 0$$

**II**

**III**

**IV**

**V**

# DEDUCEREA ECUATIILOR CRITERIALE DIN ECUATIILE DIFERENTIALE ALE FENOMENELOR

$$\left[ \frac{\rho v^2}{l} \right] + [\rho g] + \left[ \frac{\Delta P}{l} \right] + \left[ \frac{\mu v}{l^2} \right] = 0$$

Fortele inertiiale

Fortele gravitationale

Fortele de presiune

Fortele de viscozitate

# DEDUCEREA ECUATIILOR CRITERIALE DIN ECUATIILE DIFERENTIALE ALE FENOMENELOR

- Din ultima forma a ecuatiei diferentiale generalizate se pot obtine 3 grupuri adimensionale (criterii de similitudine) independente:
- Numarul **REYNOLDS** - rap. dintre fortele inertiiale si cele de viscozitate:

$$\frac{\Pi}{V} = \frac{\rho v^2 / l}{\mu v / l^2} = \frac{\rho v l}{\mu} = Re$$

# DEDUCEREA ECUATIILOR CRITERIALE DIN ECUATIILE DIFERENTIALE ALE FENOMENELOR

- Din ultima forma a ecuatiei diferentiale generalizate se pot obtine 3 grupuri adimensionale (criterii de similitudine) independente:
- Numarul **FROUDE** - rap. dintre fortele inertiale si cele gravitationale:

$$\frac{\text{II}}{\text{III}} = \frac{\rho v^2 / l}{\rho g} = \frac{v^2}{l \cdot g} = \text{Fr}$$



# DEDUCEREA ECUATIILOR CRITERIALE DIN ECUATIILE DIFERENTIALE ALE FENOMENELOR

- Din ultima forma a ecuatiei diferentiale generalizate se pot obtine 3 grupuri adimensionale (criterii de similitudine) independente:
- Numarul **EULER** (coeficientul de presiune) - rap. dintre fortele de presiune si cele inertiale:

$$\frac{IV}{II} = \frac{\Delta P / l}{\rho v^2 / l} = \frac{\Delta P}{\rho v^2} = Eu$$

# DEDUCEREA ECUATIILOR CRITERIALE DIN ECUATIILE DIFERENTIALE ALE FENOMENELOR

Ecuatia diferentiaala Navier - Stokes:

$$\rho \frac{\partial v_x}{\partial t} + \rho \left[ v_x \frac{\partial v_x}{\partial x} + v_y \frac{\partial v_x}{\partial y} + v_z \frac{\partial v_x}{\partial z} \right] - \rho g_x + \frac{\partial P}{\partial x} - \frac{1}{3} \mu \frac{\partial}{\partial x} \left[ \frac{\partial v_x}{\partial x} + \frac{\partial v_y}{\partial y} + \frac{\partial v_z}{\partial z} \right] - \mu \left[ \frac{\partial^2 v_x}{\partial x^2} + \frac{\partial^2 v_x}{\partial y^2} + \frac{\partial^2 v_x}{\partial z^2} \right] = 0$$

se scrie sub forma criteriala:

$$f(\text{Re}, \text{Fr}, \text{Eu}) = \text{const.}$$

identica cu aceea obtinuta prin metoda analizei dimensionale.