

Nyomás alapú és sűrűség alapú megoldó Peremfeltételek

Dr. Kristóf Gergely
2008. február 18.

Nyomás alapú megoldó

$$\nabla \cdot \vec{v} = 0 \quad \text{Mi ezzel a probléma ...}$$

$$\frac{\partial u}{\partial t} = -\frac{\partial p / \rho_0}{\partial x} - \nabla \cdot (u \vec{v}) + \nabla \cdot (v \nabla u) + g_x = -\frac{\partial P}{\partial x} + G_x$$

$$\frac{\partial v}{\partial t} = -\frac{\partial p / \rho_0}{\partial y} - \nabla \cdot (v \vec{v}) + \nabla \cdot (v \nabla v) + g_y = -\frac{\partial P}{\partial y} + G_y$$

$$\frac{\partial w}{\partial t} = -\frac{\partial p / \rho_0}{\partial z} - \nabla \cdot (w \vec{v}) + \nabla \cdot (v \nabla w) + g_z = -\frac{\partial P}{\partial z} + G_z$$

Képezve a mozgásegyenlet divergenciáját egy nyomásra felírt Poisson egyenlete kapunk:

$$\Delta P = \nabla \cdot \vec{G}$$

- A kontinuitást a nyomásra (vagy nyomáskorrekcióra) felírt Poisson-egyenlet helyettesíti
- Szegregált megoldási módszer

Anyagmodellek

Állapotegyenletek FLUENT-ben, egykomponensű anyagokra:

Szilárd	Cseppfolyós	Légnemű
Constant	Constant	Constant
	Boussinesq	Ideal-gas
		Incompressible-ideal-gas
		Boussinesq

$$\rho = \rho_0$$

$$\rho = \frac{p}{R T}$$

$$\rho = \frac{P_0}{R T}$$

$$\rho = \rho_0 - \rho_0 \beta (T - T_0)$$

+ felhasználó által definiált állapotegyenletek: ρ és a definícióját kell megadni figyelembe véve, hogy $a = \sqrt{\partial \rho / \partial p}|_{s=\text{áll.}}$

Anyagjellemzők:

- Adatbázis;
- Bármely anyagjellemző megadható hőmérséklet függvényeként.

Összehasonlítva...

	Inkompresszibilis	Kompresszibilis
Sűrűség a nyomástól:	nem függ	függ
Anyagmodellek:	$\rho = \text{áll.}$ Boussinesq Inkomp. id. gáz	Ideális gáz
Kontinuitási egyenlet:	nyomásegyenlettel helyettesítjük	eredeti formában megoldható sűrűségre
Torlónyomás értelmezése:	$P_{\text{tot}} = p + \frac{\rho}{2} v^2$	$P_{\text{tot}} = p \left(1 + \frac{\kappa - 1}{2} M^2 \right)^{\frac{\kappa}{\kappa - 1}}$
Lehetséges időlépés Courant-szám	$\Delta t = C \frac{\Delta x}{v_{\perp} _{\min}}$	$\Delta t = C \frac{\Delta x}{a + \vec{v} _{\min}}$

Sűrűség alapú megoldó

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

$$\frac{\partial \rho u}{\partial t} + \nabla \cdot (\rho u \vec{v}) = -\frac{\partial p}{\partial x} + \nabla \cdot (\mu \nabla u) + \rho g_x$$

$$\frac{\partial \rho v}{\partial t} + \nabla \cdot (\rho v \vec{v}) = -\frac{\partial p}{\partial y} + \nabla \cdot (\mu \nabla v) + \rho g_y$$

$$\frac{\partial \rho w}{\partial t} + \nabla \cdot (\rho w \vec{v}) = -\frac{\partial p}{\partial z} + \nabla \cdot (\mu \nabla w) + \rho g_z$$

$$\frac{\partial \rho e}{\partial t} + \nabla \cdot (\rho e \vec{v}) = \nabla \cdot (-p \vec{v} + \underline{\tau} \cdot \vec{v}) + \nabla \cdot (\lambda \nabla T)$$

- Kapcsolt megoldási módszer:

$$\begin{bmatrix} \rho \\ \rho u \\ \rho v \\ \rho w \\ \rho e \end{bmatrix} \Rightarrow \begin{bmatrix} \rho \\ u \\ v \\ w \\ T \end{bmatrix}$$

$$e = c_v T + \frac{v^2}{2}$$

$$p = \rho R T$$

Mit értünk peremfeltételek alatt?

$$\frac{\partial}{\partial t} \int_V \rho \phi dV + \oint_A \rho \phi \vec{v} \cdot d\vec{A} = \oint_A (\vec{S}_A + \Gamma \nabla \phi) \cdot d\vec{A} + \int_V S_V dV$$

A számítási tartomány kontúrára eső határfelületeken meg kell határozunk a fluxusokat és felületi forrásokat.

Az általános transzportegyenlet differenciál alakja másodrendű p.d.e.:

$$\frac{\partial \rho \phi}{\partial t} + \nabla \cdot (\rho \phi \vec{v}) = \nabla \cdot \vec{S}_A + \nabla \cdot (\Gamma \nabla \phi) + S_V$$

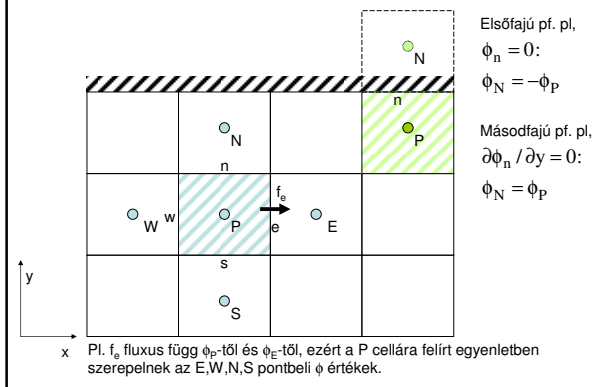
Általában háromféle peremfeltétel lehetséges egy másodrendű p.d.e. esetén:

1. Elsőfajú: a peremen adott a mezőváltozó értéke;
2. Másodfajú: a peremen adott a mezőváltozó peremre merőleges irányú deriváltjának értéke;
3. Vegyes: a mezőváltozónak és deriváltjának lineáris kombinációja adott.

Az egyes transzportegyenletekre nem teljesen függetlenül választhatók meg a peremfeltételek típusa. (Pl. nyomásra és sebességre nem lehet ugyanott elsőfajú peremfeltételt megadni.)

„Peremfeltétel csomagok” rendelhetők a határfelületekhez.

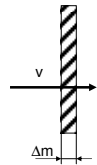
Ugyanez numerikus formában...



Porózus réteg, porózus zóna

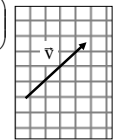
Porózus réteg: $\Delta p = -\left(\frac{\mu}{\alpha} v + C_2 \frac{1}{2} \rho v^2\right) \Delta m$

Δp : nyomásesés [Pa]
 Δm : vastagság [m]
 α : permeabilitás [m²]
 C_2 : inerciális ellenállás-tényező
 v : a merőleges sebességkomp.



Porózus zóna: $S_i = -\left(\frac{\mu}{\alpha_i} v_i + C_{2,i} \frac{1}{2} \rho |v_i| v_i + C_{0,i} |v_i|^{(C_1-1)} v_i\right)$

S_i : a térfogati erő i-edik komponense



Peremfeltétel „csomagok” FLUENT rendszerben

- Kilépő és belépő pf.
- Velocity-inlet
 - Mass-flow-inlet
 - Pressure-inlet
 - Pressure-outlet
 - Outflow
 - Pressure-far-field
 - Inlet-vent
 - Intake-fan
 - Outlet-vent
 - Exhaust-fan
 - Symmetry
 - Wall
 - Axis
 - Periodic
 - Interface
- Belső szakadási feltételek:
- Interior
 - Porous-jump
 - Fan
 - Radiator
 - Wall
- Forrástagokkal leírt speciális modellek:
- Felhasználói forrástag
 - Porózus zóna
 - Fixed value
 - Forgó koordináta rendszer

Profilok megadása

- Pontprofilal (szöveges fájl formájában)
 - Egyszerű szöveges fájlformátum
 - Kiírás, beolvasás, hozzárendelés
- Képlettel (C nyelvű felhasználói függvény formájában)
 - Képlettel megadható pl. helytől és sebességkomponensektől függő módon
 - Interpretálás, hozzárendelés

Fontos tudnivalók

- Outflow-t nem lehet Pressure Inlet vagy Pressure Outlet társaságában alkalmazni
- Outflow-t nem lehet összenyomható áramlás esetén alkalmazni
- Outflow-n keresztül nem lehet visszaáramlás (azonnal konvergencia problémák)
- Velocity Inlet-et nem szabad összenyomható áramlásra alkalmazni (Mass Flow Inlet kell.)
- Pressure Inlet és Pressure Outlet egymásba át tud váltani
- Az áramlás megosztásának három módszere:
 - Outflow (flow rate weight beállításával)
 - Több Pressure Outlet
 - Velocity Inletek negatív sebességgel (elvileg ugyan kifogásolható, de praktikus)