

Navier-Stokes 1

Materiederivatan: Betrakta ett **flöde** med **hastighet** $u = u(x, t)$, och en punkt med koordinat $x = x(t)$ som "transporteras med flödet", dvs med

$$x'(t) = u(x(t), t),$$

dvs punktens **hastighet** $x'(t)$ är densamma som flödets (lokala) hastighet $u = u(x(t), t)$.

- p.19

Navier-Stokes 3

Speciellt ger detta tillämpat på hastighetskomponenterna u_i av $u = (u_1, u_2, u_3)$,

$$\frac{d}{dt}u_i = \dot{u}_i + (u \cdot \nabla) u_i = \dot{u}_i + \partial_u u_i \quad i = 1, 2, 3,$$

dvs på vektorform

$$\frac{d}{dt}u = \dot{u} + (u \cdot \nabla) u = \dot{u} + \partial_u u.$$

Denna derivata kallas **totala derivatan** m.a.p. t , eller **materiederivatan**.

- p.39

Navier-Stokes 1

Materiederivatan: Betrakta ett **flöde** med **hastighet** $u = u(x, t)$, och en punkt med koordinat $x = x(t)$ som "transporteras med flödet", dvs med

$$x'(t) = u(x(t), t),$$

dvs punktens **hastighet** $x'(t)$ är densamma som flödets (lokala) hastighet $u = u(x(t), t)$.

- p.19

Navier-Stokes 2

Låt sedan $w = w(x, t)$ vara en "storhet" (som t.ex. temperaturen, en koncentration, eller en komponent i hastighetsfältet u) som transporteras med flödet. Vi är nu intresserade av derivatan m.a.p. t av $w = w(x(t), t)$ i en punkt $x = x(t)$ som följer med flödet som ovan, dvs med $x' = u$. Detta ger

$$\frac{d}{dt}w(x(t), t) = \nabla w \cdot \underbrace{x'}_{=u} + \dot{w} = \dot{w} + (u \cdot \nabla) w = \dot{w} + \partial_u w.$$

- p.29

Navier-Stokes 4

Kraftbalans enl Newton: Vi noterar att den totala derivatan m.a.p. t av just **hastigheten** u är (den lokala) **accelerationen** av flödet, och att $\rho \frac{d}{dt}u = \rho (\dot{u} + (u \cdot \nabla) u)$, där ρ är **densiteten**, är **tröghetskraften**, som enligt Newton balanserar övriga verkande krafter:

$$\rho (\dot{u} + (u \cdot \nabla) u) = f + \nabla \cdot \sigma,$$

där $f = f(x, t)$ är yttre krafter, och σ är den s.k. **spänningstensorn**, dvs σ är matrisen vars element $\sigma_{i,j}$ är kraft i koordinatriktning i per ytenhet på en yta med normal i koordinatriktning j , och vars divergens alltså representerar "inre" friktions och tryckkrafter.

- p.49

Navier-Stokes 5

Masskonservering: Betrakta en fix (oberoende av t) volym V med rand ∂V . Enligt principen om **masskonservering** gäller

$$\int_V \dot{\rho} = \frac{d}{dt} \int_V \rho = - \int_{\partial V} \rho u \cdot n = - \int_V \nabla \cdot (\rho u),$$

dvs

$$\int_V \dot{\rho} + \nabla \cdot (\rho u) = 0,$$

dvs, eftersom V kan väljas godtyckligt,

$$\dot{\rho} + \nabla \cdot (\rho u) = 0.$$

- p.59

Navier-Stokes 7

Newtons ekvationer för kraftbalans tar alltså formen

$$\rho(\dot{u} + (u \cdot \nabla) u) = f + \nabla \cdot \sigma,$$

där σ är **spänningsstensorn** som kan separeras i en normalspänningsdel bestående av ett **tryck** p och en tangentialspänningsdel $\bar{\sigma}$, och skrivs som $\sigma = -pI + \bar{\sigma}$, där I är enhetsmatrisen, dvs vi erhåller så **Navier-Stokes** ekvationer för inkompressibel strömning bestående av 4 ekvationer för de 4 obekanta $u = (u_1, u_2, u_3)$ och p :

$$\begin{aligned} \rho(\dot{u} + (u \cdot \nabla) u) &= f - \nabla p + \nabla \cdot \bar{\sigma}, \\ \nabla \cdot u &= 0, \end{aligned}$$

där det återstår att precisera formen på $\bar{\sigma}$, samt att ställa upp lämpliga **randvillkor** och **begynnelsevillkor**.

- p.79

Navier-Stokes 6

Om fluiden är **inkompressibel**, dvs ρ är konstant (längs strömningslinjerna definierade av $x' = u$) följer nu att

$$\underbrace{\dot{\rho} + (u \cdot \nabla)\rho}_{=0} + \rho \nabla \cdot u = 0,$$

dvs

$$\nabla \cdot u = 0,$$

dvs hastighetsfältet $u = (u_1, u_2, u_3)$ är **divergensfritt**.

- p.69

Navier-Stokes 8

Begynnelsevillkor: Dessa tar formen $u(x, 0) = u_0(x)$ för $x \in \Omega$, där Ω är det **område** i vilken fluiden är innesluten.

Randvillkor: Låt $\Gamma = \partial\Omega$ vara områdets rand. Längs en (stationär) fast rand bör gälla, p.g.a. viskösa krafter, att $u = 0$. Längs ett givet **inflöde** kan man tänka sig att u är känd och given, med $u \cdot n < 0$. Längs ett givet **utföde** tänker vi oss snarare att **normalkomponenten av spänningarna** i flödet är $= 0$.

- p.89

Navier-Stokes 9

Spänningstensorn: För en inkompressibel Newtonskt fluid antas att

$$\bar{\sigma} = \mu \epsilon(u) \quad \epsilon(u)_{i,j} = \frac{\partial u_i}{\partial x_j} + \frac{\partial u_j}{\partial x_i},$$

där $\mu > 0$ är **viskositeten**, som vi här antar vara konstant. En direkt räkning visar att

$$\nabla \cdot \epsilon(u) = \nabla \cdot \nabla u + \underbrace{\nabla \cdot u}_{=0} u,$$

dvs p.g.a. inkompressibiliteten reduceras alltså Navier-Stokes ekvationer till

$$\begin{aligned} \rho (\dot{u} + (u \cdot \nabla) u) + \nabla p - \mu \nabla \cdot \nabla u &= f, \\ \nabla \cdot u &= 0. \end{aligned}$$