

Feltlikninger

Partikkelderivasjon

Eulerisk vs Lagrangisk beskrivelse

GF 10.1-3

Bevegelsen, eller dynamikken, til fluider beskrives ved hjelp av Newtonsk fysikk og lover

1) Konservering av masse





2) Newton's 2 lov

$$\sum \text{krefter} = m \vec{a}$$

(3) Konservering av energi)

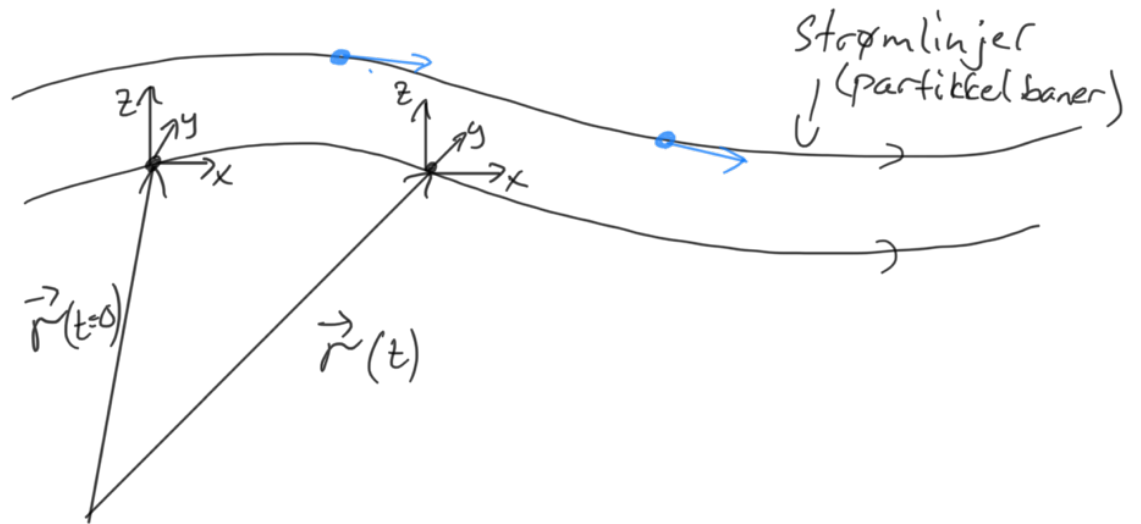
Disse fysiske lovene kan vi nå beskrive matematisk,

ved hjelp av

divergens		Inn- eller utstrømning i et punkt
gradient		Romderivert
virvling		Sirkulasjon
Gauss' sats		Inn- eller utstrømning i et utstrakt område

Det er i hovedsak 2 måter å formulere likningene på

- 1) Lagrangsk formulering
Koordinatsystemet følger en fluidpartikkel



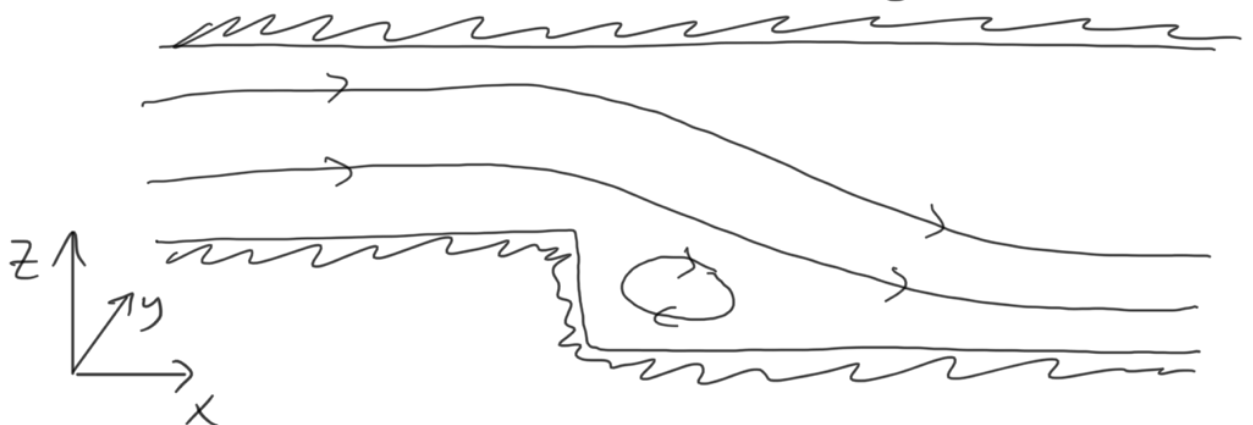
Man velger, eller markerer, partikler ved et utgangspunkt $t=0$. Tid er eneste parameter.

$$\vec{v}_p(t) = \frac{d\vec{r}}{dt}, \quad \vec{a}_p(t) = \frac{d\vec{v}_p}{dt}$$

p indikerer Lagrangsk formulering

2) Eulerst beskrivelse

Fast koordinatsystem



Felter er funksjoner av både rom og tid

$$\vec{U} = \vec{U}(\vec{r}, t), \quad \beta = \beta(\vec{r}, t)$$

$$\vec{U} = \vec{U}(x, y, z, t) \quad \beta = \beta(x, y, z, t)$$

Feltene er beskrevet overalt, i både rom og tid.

I kontrast til en Lagrange form. som beskriver én partikkels bane.

Sammenhengen er gitt ved

$$\beta(\vec{r}_p(t), t) = \beta_p(t)$$

$$\vec{U}(\vec{r}_p(t), t) = \vec{U}_p(t)$$

der $\vec{r}_p(t)$ er en gitt fluidpartikkels posisjon ved tiden t .

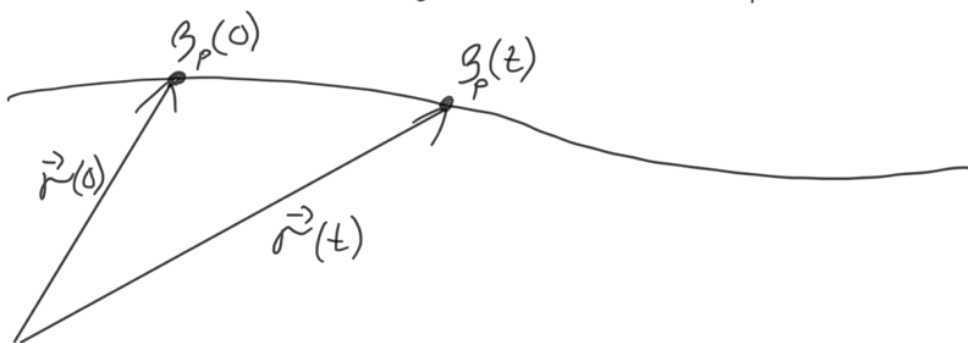
Det er ikke veldig viktig for

MEK1100 å forstå hva som ligger i Lagranst beskrivelse. Vi bruker Eulerst.

Partikkelderivert

Endring av egenstap langs en partikkelbane.

Se på skalarfeltet ϑ , hvordan endrer $\vartheta(x, y, z, t)$ seg langs en strømlinje, eller partikkelbane?



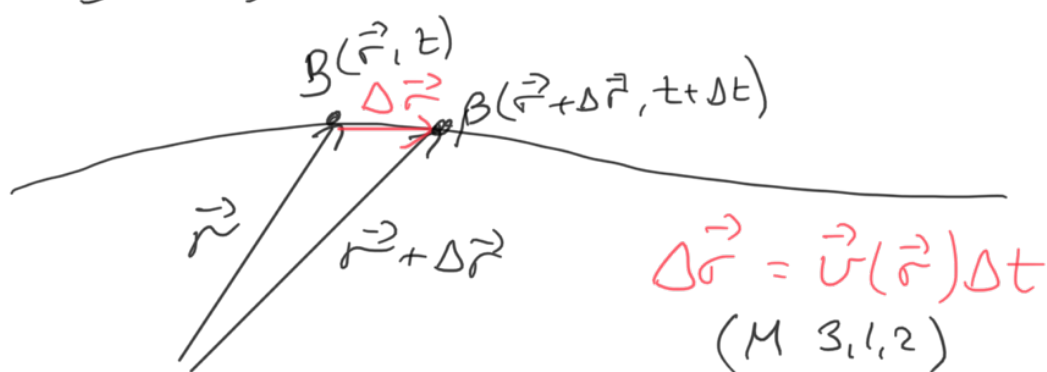
Merk: ϑ er ikke strømfunksjonen (den endrer seg som kjent ikke langs en strømlinje)

Med Lagrange koordinater

$$\frac{d\beta_p(t)}{dt} = \lim_{\Delta t \rightarrow 0} \frac{\beta_p(t+\Delta t) - \beta_p(t)}{\Delta t}$$

Eulerste $\beta = \beta(x, y, z, t)$. Nå endres både \vec{r} og t når vi går langs en partikkelbane.

$$\Delta\beta = \beta(\vec{r} + \Delta\vec{r}, t + \Delta t) - \beta(\vec{r}, t)$$



$$\left(\begin{array}{l} \beta(x, y, z, t) \\ d\beta = \frac{\partial\beta}{\partial x} dx + \frac{\partial\beta}{\partial y} dy + \frac{\partial\beta}{\partial z} dz + \frac{\partial\beta}{\partial t} dt \end{array} \right)$$

$$\Delta\beta = \frac{\partial\beta}{\partial x} \Delta x + \frac{\partial\beta}{\partial y} \Delta y + \frac{\partial\beta}{\partial z} \Delta z + \frac{\partial\beta}{\partial t} \Delta t$$

Merk : $\beta(\vec{r}, t) = \beta_p(t)$ og
 $\beta(\vec{r} + \Delta\vec{r}, t + \Delta t) = \beta_p(t + \Delta t)$

Eulerst beskrivelse er mer kom-

plisert siden vi har 4 variable.

Merk også:

Dette er veldig likt der vi var ved definisjonen av gradient.

Da var $\beta = \beta(x, y, z)$, og

$$\Delta\beta = \frac{\partial\beta}{\partial x}\Delta x + \frac{\partial\beta}{\partial y}\Delta y + \frac{\partial\beta}{\partial z}\Delta z$$

Nå har vi i tillegg variabelen tid.

For gradient bruker vi

$$\Delta\vec{r} = \Delta x\vec{i} + \Delta y\vec{j} + \Delta z\vec{k}$$

og får rett frem at

$$\Delta\beta = \nabla\beta \cdot \Delta\vec{r}$$

Når vi lar $\Delta \rightarrow 0$, får vi

$$d\beta(\vec{r}) = \nabla\beta \cdot d\vec{r}$$

Legg merke til at vi nå kan skrive (for $\beta = \beta(x, y, z, t)$)

$$\Delta \phi = \frac{\partial \phi}{\partial x} \Delta x + \frac{\partial \phi}{\partial y} \Delta y + \frac{\partial \phi}{\partial z} \Delta z + \frac{\partial \phi}{\partial t} \Delta t$$

$$\Delta \phi = \nabla \phi \cdot \Delta \vec{r} + \frac{\partial \phi}{\partial t} \Delta t$$

Deler på Δt

$$\frac{\Delta \phi}{\Delta t} = \nabla \phi \cdot \frac{\Delta \vec{r}}{\Delta t} + \frac{\partial \phi}{\partial t}$$

Lar nå igjen $\Delta \rightarrow 0$ ($\Delta t \rightarrow 0$, $\Delta x \rightarrow 0$, $\Delta y \rightarrow 0$, $\Delta z \rightarrow 0$)
og bruker $\vec{v} = \lim_{\Delta t \rightarrow 0} \frac{\Delta \vec{r}}{\Delta t}$

$$\frac{D\phi}{Dt} = \nabla \phi \cdot \vec{v} + \frac{\partial \phi}{\partial t}$$

$$\frac{D\phi}{Dt} = \left(\frac{\partial}{\partial t} + \vec{v} \cdot \nabla \right) \phi$$

Merke $\lim_{\Delta t \rightarrow 0} \frac{\Delta \phi}{\Delta t} = \frac{D\phi}{Dt}$

siden ϕ er funksjon av flere variable. Derivasjonen

$$\frac{D}{Dt} = \frac{\partial}{\partial t} + \vec{v} \cdot \nabla$$

kalles også den partikkelderiverte,
eller materielle deriverte.

$\vec{U} \cdot \nabla$ er en konvektiv operator

$$\vec{U} \cdot \nabla = U_x \frac{\partial}{\partial x} + U_y \frac{\partial}{\partial y} + U_z \frac{\partial}{\partial z}$$

$\vec{U} \cdot \nabla \beta$ er konveksjon av β .

Merk:

Litt annen utledning er gitt
i Gjevik 10.7. Se også s 147
i M.

Man kan ta den partikkel-
deriverte av hastighetsvektoren
 \vec{U} . Da får man akselerasjon.

$$\vec{a}_p = \frac{d\vec{U}_p}{dt} \quad (\text{Lagrangisk})$$

$$\vec{a} = \frac{D\vec{U}}{Dt} = \frac{\partial \vec{U}}{\partial t} + (\vec{U} \cdot \nabla) \vec{U}$$

$(\vec{U} \cdot \nabla) \vec{U}$ kalles konveksjon eller konvektiv akselerasjon.

Konveksjon er akselerasjon pga romlige forandringer.

Parantesen $(\vec{U} \cdot \nabla) \vec{U}$ brukes for å vise at denne operatoren er i bruk.

Merk at

$$(\vec{U} \cdot \nabla) \vec{U} = \vec{U} \cdot \nabla \vec{U}$$

dersom

$$\nabla \vec{U} = \begin{bmatrix} \frac{\partial U_x}{\partial x} & \frac{\partial U_y}{\partial x} & \frac{\partial U_z}{\partial x} \\ \frac{\partial U_x}{\partial y} & \frac{\partial U_y}{\partial y} & \frac{\partial U_z}{\partial y} \\ \frac{\partial U_x}{\partial z} & \frac{\partial U_y}{\partial z} & \frac{\partial U_z}{\partial z} \end{bmatrix}$$

som er den konveksjonen vi bruker.

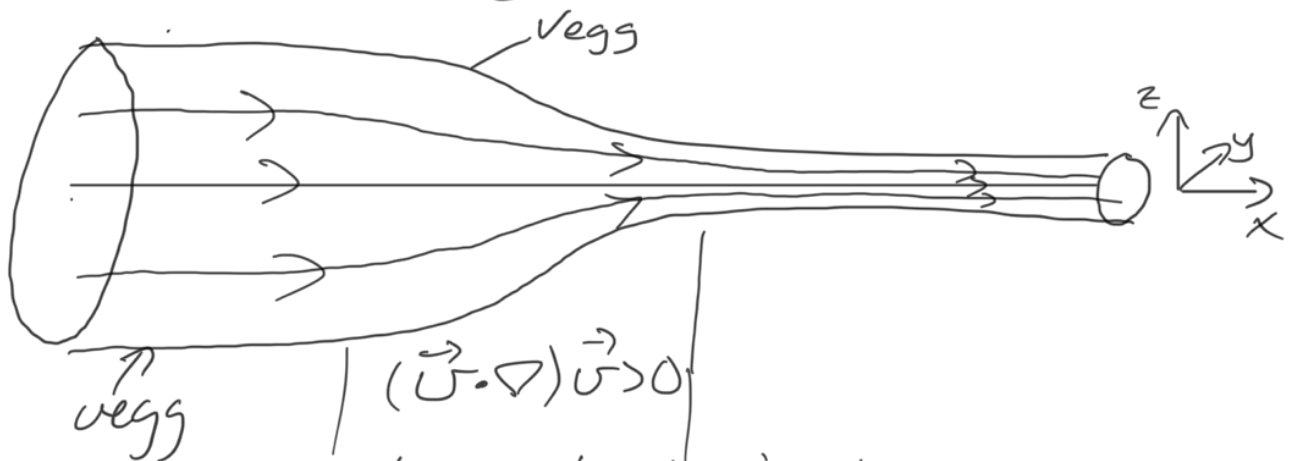
Men om man har definert

$$\nabla \vec{u} = \begin{bmatrix} \frac{\partial u_x}{\partial x} & \frac{\partial u_x}{\partial y} & \frac{\partial u_x}{\partial z} \\ \frac{\partial u_y}{\partial x} & \frac{\partial u_y}{\partial y} & \frac{\partial u_y}{\partial z} \\ \frac{\partial u_z}{\partial x} & \frac{\partial u_z}{\partial y} & \frac{\partial u_z}{\partial z} \end{bmatrix}$$

så er $(\vec{u} \cdot \nabla) \vec{u} = (\nabla \vec{u}) \cdot \vec{u}$

Dette kommer inn på ytproduktet, som vi bare skal såvidt innom i MEK1100.

Eksempel på konveksjon Innsnevring av rør



$$|(\vec{v} \cdot \nabla) \vec{v}| > 0$$

Her vil fluidet
akselerere, siden
røret blir trangere.

Her er det store romlige
forandringer!

Loven om konservering av masse
sier at like mye $\left[\frac{kg}{s}\right]$ væske kommer
inn det tjukke røret på venstre
side, som det går ut til høyre.
Se på kontinuitetslikningen

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

Anta inkompressibel væske
(som vann) med $\rho = \text{konstant}$

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

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

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

Bruk Gauss' sats baklengs. Hvis
 $\nabla \cdot \vec{v} = 0$, så er også

$$\int \nabla \cdot \vec{v} \, dV = 0$$

Da gir Gauss' sats at

$$\oint \vec{v} \cdot \vec{n} \, d\sigma = 0$$

Anta nå at $\vec{v} \cdot \vec{n} = 0$ på veggene,
altså ingen gjennomstrømming.

Da får vi at

$$\int_{\text{innløp}} \vec{v} \cdot (-\vec{i}) d\sigma + \int_{\text{utløp}} \vec{v} \cdot \vec{i} d\sigma = 0$$

$$- \int_{\text{innløp}} v_x d\sigma + \int_{\text{utløp}} v_x d\sigma = 0 \quad (A = \int d\sigma)$$

Siden arealet på innløpet er større enn på utløpet, så må farten inn være mindre enn farten ut

$$v_x(x=\text{ut}) > v_x(x=\text{innløp})$$

Denne akselerasjonen får vi
altså gjennom konveksjon.

Litt mer om kontinuitetslikningen

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

Braker vektoridentitet (produktregel)

$$\frac{\partial \rho}{\partial t} + \rho \nabla \cdot \vec{v} + \underbrace{\vec{v} \cdot \nabla \rho}_{\text{Konveksjon av } \rho} = 0$$

Omorganisierer litt

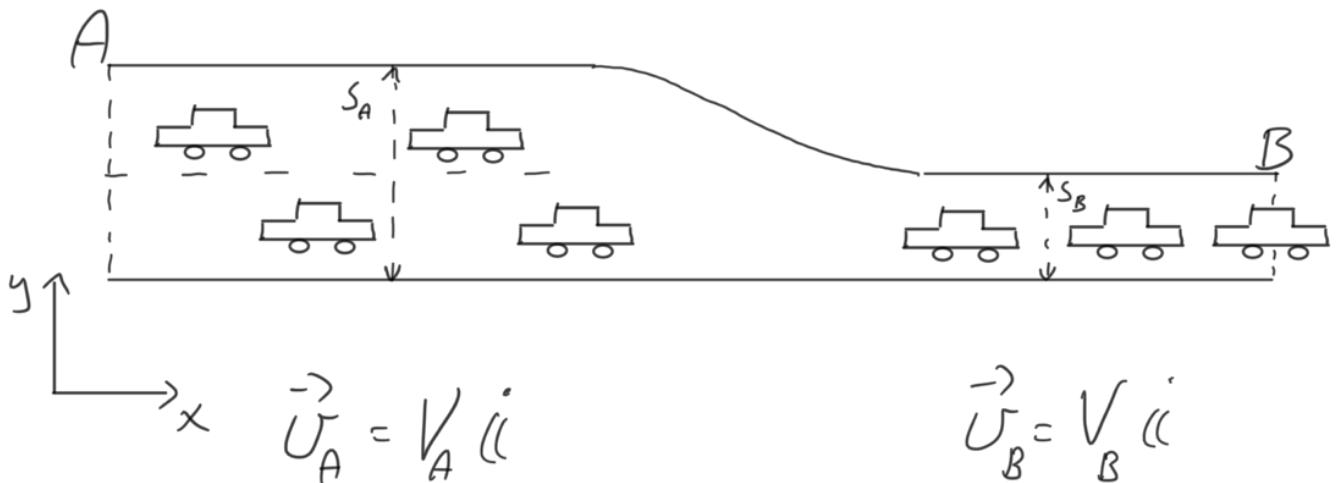
$$\left(\frac{\partial}{\partial t} + \vec{v} \cdot \nabla \right) \rho = -\rho \nabla \cdot \vec{v}$$

$$\underline{\underline{\frac{D\rho}{Dt} = -\rho \nabla \cdot \vec{v}}}}$$

Som er en alternativ form av kontinuitetslikningen.

Nytt eksempel

Kompressibel biltrafikk ved overgang fra tofelts vei til 1 felt



Tverrsnitt $\frac{s_A}{s_B} = 2$ Kun avh av $x!$
 og t

Biltetthet = $f(x,t) = \frac{\text{Antall biler}}{\text{km}^2}$

Ω = området mellom A og B

La oss nå, rimelig nok, anta at antall biler er en konservervst størrelse.

Hvis det kommer flere biler inn ved A enn det går ut ved B, så må antallet biler i domenet Ω øke. Vi har

Antall biler ut ved B

$$\int_{S_B} \rho_B \vec{v}_B \cdot \vec{n} dy \quad \left[\frac{\text{Antall biler}}{h} \right]$$

Antall biler ut ved A

$$\int_{S_A} \rho_A \vec{v}_A \cdot (-\vec{n}) dy$$

Endring i totalt antall biler mhp t

$$\frac{d}{dt} \left(\int_{\Omega} \rho d\sigma \right) \quad \left[\frac{\text{Antall biler}}{h} \right]$$

Vi får balansen siden antall biler er konserverv:

$$\frac{d}{dt} \int_{\Omega} \rho d\sigma + \underbrace{\int_{S_B} \rho_B \vec{v}_B \cdot \vec{n} dy - \int_{S_A} \rho_A \vec{v}_A \cdot \vec{n} dy}_{\text{Netto utstrømning av biler}} = 0$$

Anta nå at ingen biler kjører av veien. Da er utstrømningen

$$\int_{S_B} \rho_B \vec{v}_B \cdot \vec{n} dy - \int_{S_A} \rho_A \vec{v}_A \cdot \vec{n} dy = \oint_S \rho \vec{v} \cdot \vec{n} ds$$

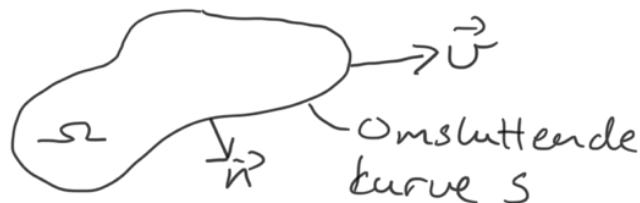
Vi får

$$\frac{d}{dt} \int_{\Omega} \rho d\sigma + \oint_S \rho \vec{v} \cdot \vec{n} ds = 0$$

Ω er konstant, så vi kan ta $\frac{d}{dt}$ innenfor integraltegnet. Siden $\rho(x,t)$ får vi $\frac{d}{dt} \rightarrow \frac{\partial}{\partial t}$ og

$$\int_{\Omega} \frac{\partial \rho}{\partial t} d\sigma + \oint_S \rho \vec{v} \cdot \vec{n} ds = 0$$

Merk: Gauss' sats gjelder også i 2D



$$\int_{\Omega} \nabla \cdot \vec{v} d\sigma = \oint_S \vec{v} \cdot \vec{n} ds$$

Ved å bruke Gauss' sats i 2D får vi

$$\int_{\Omega} \frac{\partial \rho}{\partial t} d\sigma + \int_{\Omega} \nabla \cdot \rho \vec{v} d\sigma = 0$$

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

Vi får altså kontinuitetslikningen fra vår antagelse at antall biler er konserverv størrelse!

La oss nå finne tettheten av biler hvis vi antar at

$$V_B = 60 \frac{\text{km}}{\text{h}}, \quad V_A = 100 \frac{\text{km}}{\text{h}}$$

og at $\frac{\partial \rho}{\partial t} = 0$. Dus stasjonær tilstand uten tidsavhengighet.

$$\Rightarrow \oint_S \rho \vec{v} \cdot \vec{n} ds = 0 \quad \begin{array}{l} \vec{v}_A = V_A \hat{i} \\ \vec{v}_B = V_B \hat{i} \end{array}$$

$$\int_{S_B} \rho_B \vec{v}_B \cdot \hat{i} dy - \int_{S_A} \rho_A \vec{v}_A \cdot \hat{i} dy = 0$$

$$\rho_B V_B \int_{S_B} dy - \rho_A V_A \int_{S_A} dy = 0$$

$$\rho_B V_B S_B - \rho_A V_A S_A = 0$$

Har at $\frac{S_A}{S_B} = 2$

$$\frac{P_B}{P_A} = \frac{V_A S_A}{V_B S_B} = 2 \frac{V_A}{V_B} = 2 \cdot \frac{100}{60}$$

$$\frac{P_B}{P_A} = \frac{10}{3}$$

God plass mellom bilene på to-felts
veien, og tett trafikk ut.

Mer enn 3 ganger flere biler
pr. km² på 1-feltsveien.

