

Εξίσωση Euler - Διατήρηση Ορμής Ισοβαρικό αέριο ($\mu=0$)

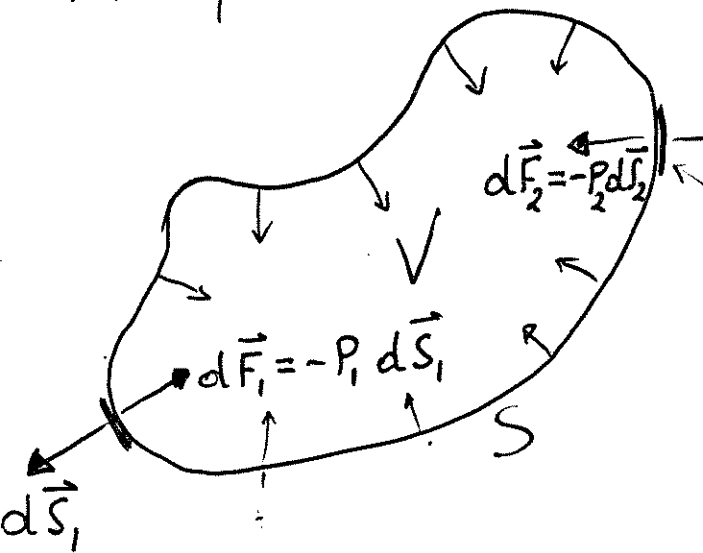
• Σωματίδιο μάζας $\delta m = \rho \delta V$

$$\delta m \vec{a} = \vec{F}_{ext} \Rightarrow \rho \delta V \left(\underbrace{\frac{\partial \vec{u}}{\partial t} + (\vec{u} \cdot \nabla) \vec{u}}_{\vec{a}} \right) = - \underbrace{\nabla P}_{\substack{\text{δύναμη} \\ \text{όγκο}}} \delta V$$

ρ (πυκνότητα) $\left\{ \frac{\partial \vec{u}}{\partial t} + (\vec{u} \cdot \nabla) \vec{u} \right\}$ (επιτάχυνση) $= - \nabla P$ (δύναμη όγκο)

Ισχύει για οποιοδήποτε αδρανειακό σύστημα.

• Μακροσκοπικό σύστημα

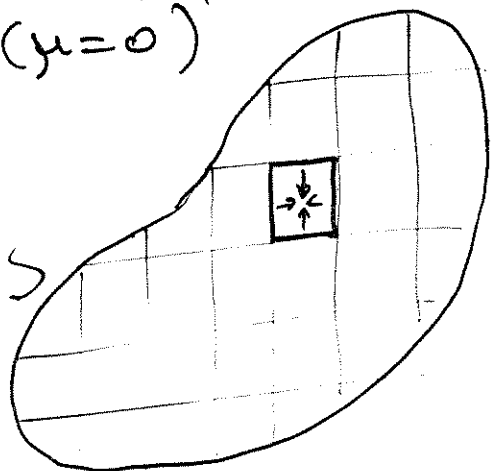


$$\vec{F}_{\Sigma} = \sum_i d\vec{F}_i \equiv - \oint_S P d\vec{S}$$

Προσοχή! Αθροισμα Διαρυσμάτων

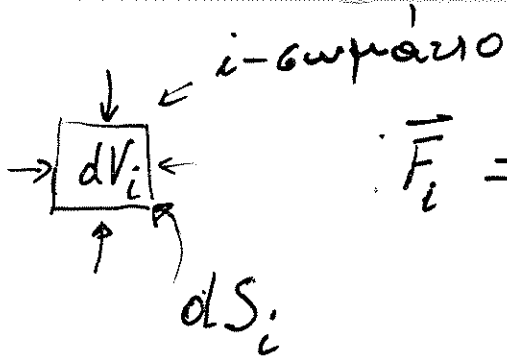
$P(\vec{r})$, $d\vec{S} = dS \hat{n}$
 $\hat{n}(\vec{r})$ - μοναδιαίο αλλά αλλαγή κατεύθυνσης

Δύναμη πίεσης \perp στην επιφάνεια προς μέσα, $\mu=0$
 Αθροίζουμε τις δυνάμεις σε όλα τα σωματίδια



$\left[\leftarrow \rightarrow \right]$ Γειτονικά σωματίδια
 ίσες και αντίθετες δυνάμεις αναιρούνται

Μένουν μόνο οι δυνάμεις στην περιφέρεια



$$\vec{F}_i = - \oint_{dS_i} P d\vec{S} = - \vec{\nabla} P(\vec{r}_i) dV_i$$

$$\sum_i \vec{F}_i = - \oint_S P d\vec{S} = - \sum_i \vec{\nabla} P(\vec{r}_i) dV_i$$

$$= - \int_V \vec{\nabla} P(\vec{r}) dV \quad \begin{array}{l} \text{ολική} \\ \text{δύναμη} \end{array}$$

Δύναμη βαρύτητας (ασκείται σε όλο τον όγκο)

σωματιο. $\delta m \vec{g}$ ή $\delta m (-\vec{\nabla} U(\vec{r}))$

συνολικά σε μικρές αποστάσεις
 τοπική αδράνεια μεταφορική δύναμη πίεσης βαρύτητας / ανά μάζα

$$\frac{d\vec{u}}{dt} \equiv \frac{\partial \vec{u}}{\partial t} + (\vec{u} \cdot \vec{\nabla}) \vec{u} = - \frac{\vec{\nabla} P}{\rho} + \vec{g} \quad \begin{array}{l} \text{Εξίσωση} \\ \text{Euler} \end{array}$$

Δέν έχουμε φαρμασμένα σωμάτια (π.χ πλάσμα)
 Ισχύει και για συμπιεστή ροή

$$\vec{\nabla} = \hat{e}_r \frac{\partial}{\partial r} + \hat{e}_\phi \frac{1}{r} \frac{\partial}{\partial \phi} + \hat{e}_z \frac{\partial}{\partial z}$$

4.4 Εξισώσεις Euler σε κυλινδρικές συντεταγμένες

Για την περίπτωση ανιζωδικής και ασυμπίεστης ροής οι εξισώσεις ορμής και συνέχειας μ δίνουν την κατανομή της ταχύτητας $\vec{u}(\vec{r}, t)$ και της πίεσης $P(\vec{r}, t)$ στο χώρο και τη μεβολή τους στο χρόνο. Για προβλήματα ροής με κυλινδρική συμμετρία και συνιστώσες ταχύτητας $\vec{u} \equiv (u_r, u_\phi, u_z)$, οι εξισώσεις διατήρησης ορμής και συνέχειας της πυκνότητας παίρνοντας υπόψη μόνο τη βαθμίδα πίεσης, γίνονται

$$\vec{u} = u_r \hat{e}_r + u_\phi \hat{e}_\phi + u_z \hat{e}_z \quad \frac{\partial u_r}{\partial t} + (\vec{u} \cdot \vec{\nabla}) u_r - \frac{u_\phi^2}{r} = -\frac{1}{\rho} \frac{\partial P}{\partial r} \quad \hat{e}_r \quad (1)$$

$$\frac{\partial u_\phi}{\partial t} + (\vec{u} \cdot \vec{\nabla}) u_\phi + \frac{u_r u_\phi}{r} = -\frac{1}{\rho r} \frac{\partial P}{\partial \phi} \quad \hat{e}_\phi \quad (1)$$

$$\frac{\partial u_z}{\partial t} + (\vec{u} \cdot \vec{\nabla}) u_z = -\frac{1}{\rho} \frac{\partial P}{\partial z} \quad \hat{e}_z \quad (1)$$

και:

$$\frac{1}{r} \frac{\partial}{\partial r} (r u_r) + \frac{1}{r} \frac{\partial u_\phi}{\partial \phi} + \frac{\partial u_z}{\partial z} = 0 \quad \vec{\nabla} \cdot \vec{u} = 0 \quad (2)$$

όπου σε κυλινδρικές συντεταγμένες

$$(\vec{u} \cdot \vec{\nabla}) \vec{u} \quad \vec{u} \cdot \vec{\nabla} = u_r \frac{\partial}{\partial r} + \frac{u_\phi}{r} \frac{\partial}{\partial \phi} + u_z \frac{\partial}{\partial z} \quad (2)$$

Οι όροι στο αριστερό μέρος που δεν έχουν παραγώγιο προέρχονται από την παραγωγή ως προς ϕ των μοναδιαίων διανυσμάτων \hat{e}_r και \hat{e}_ϕ . Έτσι π.χ.

$$(\vec{u} \cdot \vec{\nabla})(u_r \hat{e}_r) = [(\vec{u} \cdot \vec{\nabla}) u_r] \hat{e}_r + \frac{u_r u_\phi}{r} \hat{e}_\phi,$$

που μας δίνει συνεισφορά και στην εφαπτομενική επιτάχυνση.

Εάν τώρα η ταχύτητα έχει την μορφή

$$\vec{u} = u_\phi(r, t) \hat{e}_\phi \quad (2)$$

οι γραμμές ροής είναι κυκλικές και όπως είδαμε στο Κεφ. 3, λόγω της ανεξαρτησίας u_ϕ από την γωνία ϕ , η σχέση ασυμπίεστότητας ($\vec{\nabla} \cdot \vec{u}$) ικανοποιείται αυτόματα. Για περίπτωση αυτή

$$\vec{u} \cdot \vec{\nabla} = \frac{u_\phi}{r} \frac{\partial}{\partial \phi} [u_\phi(r, t) \hat{e}_\phi] = \frac{u_\phi^2}{r} \frac{\partial}{\partial \phi} \hat{e}_\phi = -\frac{u_\phi^2}{r} \hat{e}_r \quad (2)$$

Οι εξισώσεις Euler γίνονται

$$-\frac{u_\phi^2}{r} = -\frac{1}{\rho} \frac{\partial P}{\partial r}. \quad (2)$$

$$\frac{\partial u_\phi}{\partial t} = -\frac{1}{\rho r} \frac{\partial P}{\partial \phi}. \quad (2)$$

$$0 = -\frac{1}{\rho} \frac{\partial P}{\partial z} = 0. \quad (2)$$

Από τις εξισώσεις (25, 26) συμπεραίνουμε ότι

$$P(r, \phi, t) = g(r, t)\phi + f(r, t),$$

και επειδή η πίεση είναι μονοσήμαντη, δηλ. $P(r, \phi + 2\pi) = P(r, \phi)$, έχουμε $g(r, t) = 0$. Επομένως η πίεση εξαρτάται μόνο από την ακτίνα r και το χρόνο t . Αυτό σημαίνει ότι δεν έχουμε βαθμίδα πίεσης στην \hat{e}_ϕ (εφαπτομενική) κατεύθυνση και επομένως $\frac{\partial u_\phi}{\partial t} = 0$, δηλ. δεν έχουμε εφαπτομενική επιτάχυνση. Έτσι, η ταχύτητα είναι και ανεξάρτητη του χρόνου¹.

Εξισώσεις Euler σε σφαιρικές συντεταγμένες

Παράγοντας τις συνιστώσες της επιτάχυνσης σε σφαιρικές συντεταγμένες καθώς και βαθμίδα της πίεσης εύκολα βρίσκουμε

$$\frac{\partial u_r}{\partial t} + (\vec{u} \cdot \vec{\nabla})u_r - \frac{u_\theta^2}{r} - \frac{u_\phi^2}{r} = -\frac{1}{\rho} \frac{\partial P}{\partial r}. \quad (2)$$

$$\frac{\partial u_\theta}{\partial t} + (\vec{u} \cdot \vec{\nabla})u_\theta + \frac{u_r u_\theta}{r} - \frac{u_\phi^2 \cot \theta}{r} = -\frac{1}{\rho r} \frac{\partial P}{\partial \theta}. \quad (2)$$

$$\frac{\partial u_\phi}{\partial t} + (\vec{u} \cdot \vec{\nabla})u_\phi + \frac{u_r u_\phi}{r} + \frac{u_\theta u_\phi \cot \theta}{r} = -\frac{1}{\rho r \sin \theta} \frac{\partial P}{\partial \phi}. \quad (2)$$

και

$$\frac{1}{r^2} \frac{\partial}{\partial r}(r^2 u_r) + \frac{1}{r \sin \theta} \frac{\partial}{\partial \theta}(u_\theta \sin \theta) + \frac{1}{r \sin \theta} \frac{\partial u_\phi}{\partial \phi} = 0. \quad (3)$$

όπου σε σφαιρικές συντεταγμένες

$$\vec{u} \cdot \vec{\nabla} = u_r \frac{\partial}{\partial r} + \frac{u_\theta}{r} \frac{\partial}{\partial \theta} + \frac{u_\phi}{r \sin \theta} \frac{\partial}{\partial \phi}. \quad (3)$$

¹Το τελευταίο δεν ισχύει αν πάρουμε υπόψη και τις δυνάμεις τριβής λόγω του ιξώδους, όπως θα δούμε στο Κεφ. 6

Θεώρημα Βερνούλλι - Διατήρηση ενέργειας
 Ασυμπίεστη ροή ($\rho = \text{const}$)

Αερόβιλη ροή - $\vec{\zeta} = \vec{\nabla} \times \vec{u} = 0$ $\vec{u} = + \vec{\nabla} \Phi$

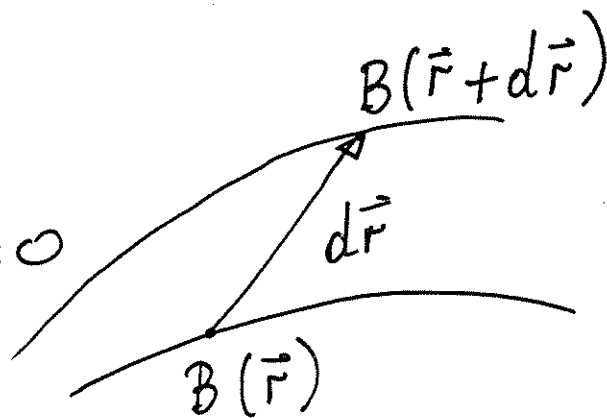
$$\vec{a} = \frac{\partial \vec{u}}{\partial t} + (\vec{u} \cdot \vec{\nabla}) \vec{u} \equiv \frac{\partial \vec{u}}{\partial t} + \vec{\nabla} \left(\frac{1}{2} u^2 \right) - \vec{u} \times \vec{\zeta}$$

Διατήρηση ορμής $\vec{a} = \vec{f}_{\text{ext}}$

$$+ \vec{\nabla} \left(\frac{\partial \Phi}{\partial t} \right) + \vec{\nabla} \left(\frac{1}{2} u^2 \right) = - \vec{\nabla} U - \frac{1}{\rho} \vec{\nabla} P, \quad U = gz$$

Μότιμη ροή $\frac{\partial \Phi}{\partial t} = 0$

$$\vec{\nabla} \left[\underbrace{\frac{1}{2} u^2 + \frac{P}{\rho} + U(\vec{r})}_{B(\vec{r})} \right] = 0$$

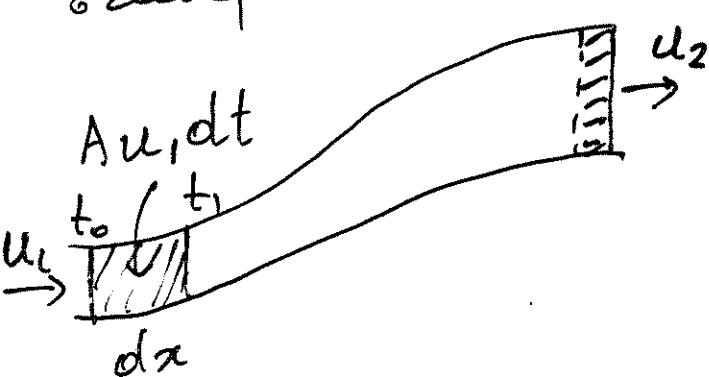


$$d\vec{r} \Rightarrow dB(\vec{r}) = (\vec{\nabla} B) \cdot d\vec{r}$$

Για οποιοδήποτε $d\vec{r} \Rightarrow dB = 0$

$$\Rightarrow B(\vec{r}) = \text{const} \Rightarrow \frac{1}{2} u^2 + \frac{P}{\rho} + U = \text{const}$$

const ίδια σε όλο τον όγκο.



$$\left(\frac{1}{2} u_2^2 + U_2 \right) - \left(\frac{1}{2} u_1^2 + U_1 \right) = \frac{P_1}{\rho} - \frac{P_2}{\rho}$$

μεταβολή ενέργειας έργο για δύο άκρα

Συμπιεστώ ρευστώ $\rho(P)$

$$\frac{1}{\rho} \vec{\nabla} P \rightarrow \vec{\nabla} \left\{ \int \frac{1}{\rho(P')} dP' \right\} \text{ αντί } \frac{P}{\rho}$$

Μή μόνιμη ροή

$$\frac{\partial \vec{u}}{\partial t} = + \vec{\nabla} \phi \Rightarrow \vec{\nabla} \left(\frac{\partial \phi}{\partial t} \right)$$

$$\Rightarrow \frac{\partial \phi}{\partial t} + \frac{1}{2} u^2 + U(\vec{r}) + \int \frac{P}{\rho(P')} dP' = \text{const}(t)$$

Μή ασυρόβιδη ροή

\Rightarrow έργο στροβιλισμού / ανά μονάδα μάζας

$$d\vec{r} \cdot (\vec{u} \times \vec{\zeta}) \Rightarrow d \left(\frac{1}{2} u^2 + U + \frac{P}{\rho} \right) \neq 0 = C(\vec{r})$$

• $\vec{u} \times \vec{\zeta} = 0$ - μηδέν έργο αν $\vec{u} \parallel \vec{\zeta}$

$C(\vec{r}) = \text{const}$ ανεξάρτητη του \vec{r}

Αξονες περιστροφής κατά μήκος ροής

• $d\vec{r}, \vec{u}, \vec{\zeta}$ - ίδιο επίπεδο

σταθερά διαφορικώς σε κάθε επίπεδο

$$\rho \left[\frac{\partial \vec{u}}{\partial t} + (\vec{u} \cdot \vec{\nabla}) \vec{u} \right] = - \vec{\nabla} P - \underbrace{\rho g \vec{\nabla} h(\vec{r})}_{U = gh}$$

καρκαυρηγία
βαθμίδα
πίεσης

$$\vec{r} = L \vec{r}'$$

$$\vec{\nabla} P = \left(\frac{\Delta P}{L} \right) \vec{\nabla}' P'$$

$$\vec{u} = u_0 \vec{u}'$$

$$\vec{\nabla} \rightarrow \frac{1}{L} \vec{\nabla}'$$

$$t = \frac{L}{u_0} t'$$

$$\vec{\nabla} h \rightarrow \vec{\nabla}' h'$$

$$\left(\frac{\rho u_0^2}{L} \right) \frac{\partial \vec{u}'}{\partial t'} + \left(\frac{\rho u_0^2}{L} \right) (\vec{u}' \cdot \vec{\nabla}') \vec{u}' = - \left(\frac{\Delta P}{L} \right) \vec{\nabla}' P' - \rho g \vec{\nabla}' h'$$

Αριθμός Froude $F_r^2 = \frac{\text{δύναμη αδράνειας}}{\text{βαρυτική δύναμη}}$

$$F_r = \sqrt{\frac{(\rho u_0^2 / L)}{\rho g}} = \frac{u_0}{\sqrt{gL}} \quad \frac{u_0^2}{L} \gg g \text{ συνήθως}$$

C_p - συντελεστής πίεσης $C_p = \frac{(\Delta P / L)}{(\frac{1}{2} \rho u_0^2) / L}$

Euler $E = \frac{z}{C_p} = \frac{\rho u_0^2}{\Delta P}$

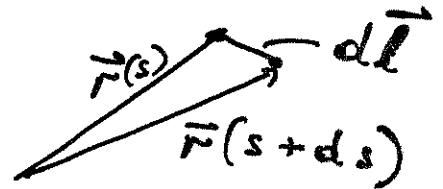
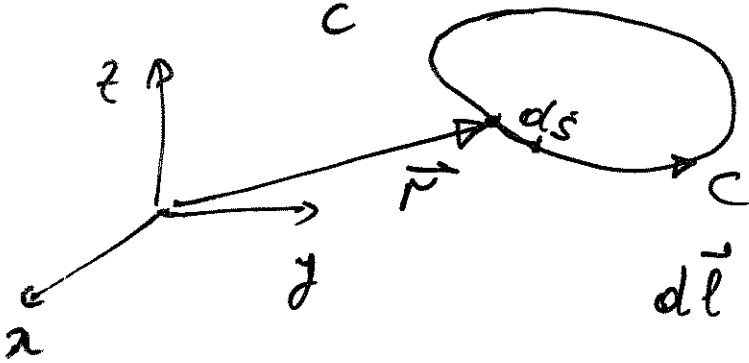
$$\frac{E}{F_r^2} \sim \frac{\text{βαρύτητα}}{\text{πίεση}} = \frac{\rho g L}{\Delta P}$$

Θεώρημα Κυκλοφορίας Kelvin

$$\vec{\nabla} \cdot \vec{S} = 0 \quad \leftarrow \quad \vec{S} = \vec{\nabla} \times \vec{u}$$

$$\int_A^B \vec{S} \cdot d\vec{S} = \int_B^C \vec{S} \cdot d\vec{S} = \oint_C \vec{u} \cdot d\vec{l}$$
 (Cyclοφορία)

$$\frac{DK}{Dt} = \frac{D}{Dt} \oint_C \vec{u} \cdot d\vec{l} = \frac{D}{Dt} \oint_C \vec{u} \cdot \frac{\partial \vec{r}}{\partial s} ds$$



$$d\vec{l} = \vec{r}(s+ds) - \vec{r}(s) = \frac{\partial \vec{r}}{\partial s} ds$$

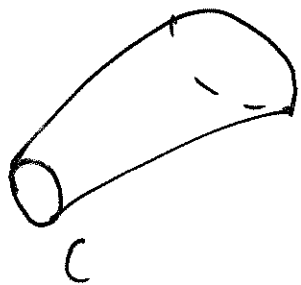
$\vec{r} \rightarrow \vec{q}(t)$ - θέση αριστερά του σημείου

$$\frac{\partial \vec{r}}{\partial t} \rightarrow \frac{\partial \vec{q}}{\partial t} \rightarrow \vec{u} \Rightarrow \vec{u} \cdot \frac{\partial^2 \vec{r}}{\partial s \partial t} \rightarrow \vec{u} \cdot \frac{\partial \vec{u}}{\partial s} = \frac{1}{2} \frac{\partial u^2}{\partial s}$$

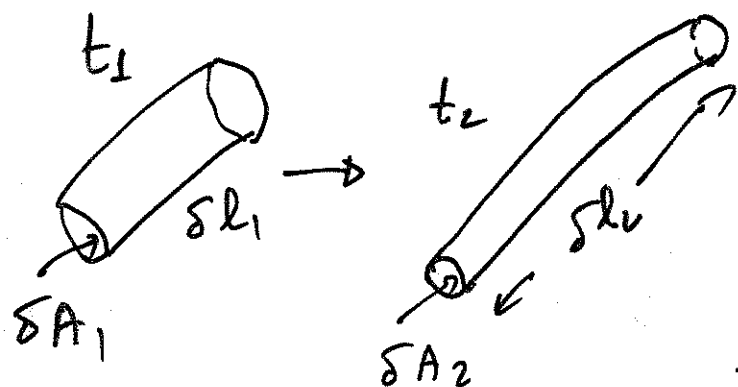
$$\frac{DK}{Dt} = \oint_C \frac{D\vec{u}}{Dt} \cdot d\vec{l} + \oint_C \vec{u} \cdot \frac{\partial^2 \vec{r}}{\partial t \partial s} ds = 0$$

- Αν
- α) αβιζωδικό ρευστό $\nu = 0$
 - β) δίκυρην κίς συνάρτησ δυνάμει $\vec{f} = -\vec{\nabla} U$
 - γ) ομογενής πυκνότητα

Διατήρηση κυκλοφορίας



- α) κυκλοφορία είναι υδρική ποσότητα
- β) σωτήρες σφροβιδισμού κινούνται πλ ή εν ροή.
- γ) ένταση σφροβιδίου διατηρείται



Κελβιν $\Rightarrow \int_1 \delta A_1 = \int_2 \delta A_2$

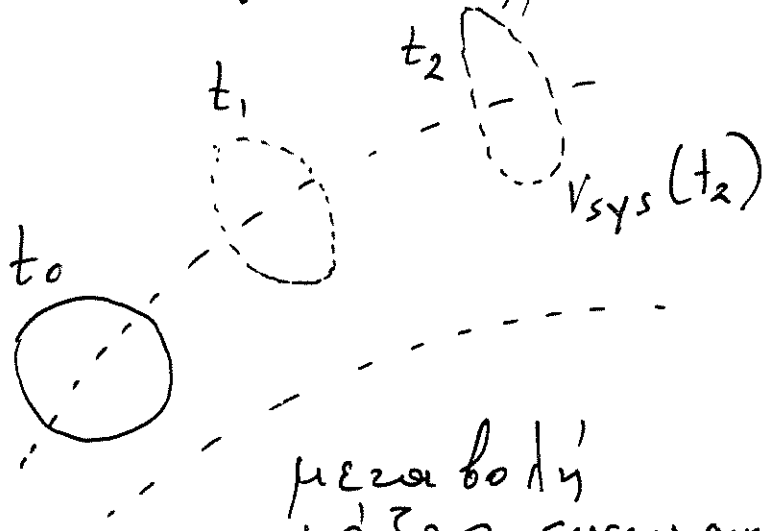
συνέπεια $\delta l_1 \delta A_1 = \delta l_2 \delta A_2$
 $\rho = \text{const}$

$$\Rightarrow \frac{\int_1}{\int_2} = \frac{\delta l_1}{\delta l_2}$$

τέρνωμα γραμμής σφροβιδισμού

Μακροσκοπικοί νόμοι διατήρησης

Για όγκο συστήματος (υδρικό όγκο) $V_{sys}(t)$



$$M^{(+)} = \int_{V_{sys}^{(+)}} \rho dV$$

μεταβολή
μάζας συστήματος
καθώς κινείται

$$\frac{DM}{Dt} = \frac{D}{Dt} \int_{V_m(t)} \rho dV = 0$$

$$\frac{D}{Dt} \equiv \frac{\partial}{\partial t} + (\vec{u} \cdot \vec{\nabla})$$

$$dB = \underbrace{\rho dV}_{\delta m} b$$

Γενίκευση για

$b(\vec{r}, t)$ - εγγαμική (πυκνότητα)

$B(t)$ - εκταμική ποσότητα
δύσκολο

$$B(t) = \int_{V_{sy}(t)} \rho b(\vec{r}, t) dV \rightarrow M$$

$$\frac{DB}{Dt} = \frac{D}{Dt} \int_{V_{sy}(t)} \rho b(\vec{r}, t) dV$$

$b=1 \quad B(t) \rightarrow M(t)$

$b \Rightarrow \vec{b}(\vec{r}, t) = \vec{u}(\vec{r}, t) \quad \vec{b} = b_x \hat{i} + b_y \hat{j} + b_z \hat{k}$

$\vec{B}(t) = \vec{P}(t)$ - ορμή $= \int_{V_{sy}(t)} \rho \vec{u}(\vec{r}, t) dV$

\vec{u} - ορμή / μονάδα μάζας

$$\frac{D\vec{P}}{Dt} = \frac{D}{Dt} \int_{V_{sy}(t)} \rho \vec{u}(\vec{r}, t) dV = \vec{F}_{\Sigma}(t)$$

Διατήρηση ορμής

$$\vec{b} = \vec{r} \times \vec{u}(\vec{r}, t) \quad \vec{L}(t) = \int_{V_{sys}(t)} \rho \vec{r} \times \vec{u}(\vec{r}, t) dV$$

$$\frac{D\vec{L}}{Dt} = \frac{D}{Dt} \int_{V_{sys}(t)} \rho \vec{r} \times \vec{u}(\vec{r}, t) dV = \vec{T}_{ex}(t) = \sum_i \vec{r}_i \times \vec{F}_i$$

Διατήρηση ενέργειας

$b = e(\vec{r}, t)$ - ενέργεια / μονάδα μάζας

$$B(t) = E(t) = \int_{V_{sys}(t)} \rho(\vec{r}, t) e(\vec{r}, t) dV$$

$$\frac{DE(t)}{Dt} = \frac{D}{Dt} \int_{V_{sys}(t)} \rho(\vec{r}, t) e(\vec{r}, t) dV = \frac{dQ}{dt} - \frac{dW}{dt}$$

Q - θερμότητα μέσω $S_{sys}(t)$ (υπό της επιφάνειας)

W - έργο (από σύστημα) " "

$\frac{D}{Dt} \int_{V_{sys}(t)} \dots dV$ - πολύ δύσκολο
προσφέρει γρήγορο του
 $V_{sys}(t)$ δηλ. της κίνησης
του ρευστού.

Αυτό όμως είναι το
Ευρωπαϊκό υπόδειγμα
Συζωμένο.

Άρα \Rightarrow Θεώρημα Reynolds.

Θεώρημα Reynolds

Μετατροπή ολοκληρώσεως από $V_{sys}(t) \rightarrow V_{cv}(t)$
 όγκος συστήματος \rightarrow όγκος ελέγχου

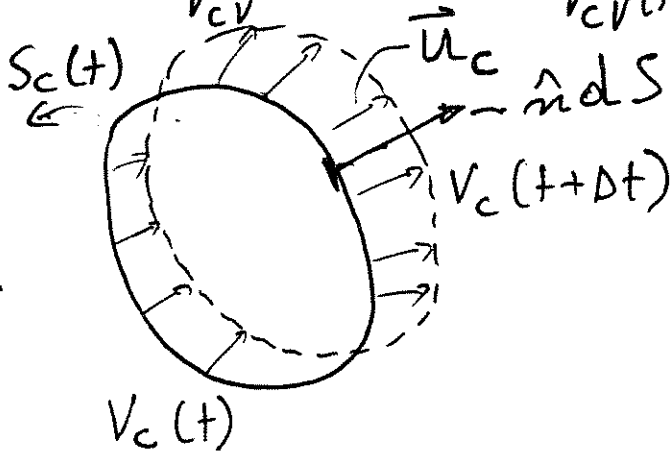
Έστω $\phi(\vec{r}, t) \equiv \rho(\vec{r}, t) b(\vec{r}, t)$

$$\frac{D}{Dt} \int_{V_{cv}(t)} \phi(\vec{r}, t) dV \quad \frac{D.G}{Dt} = \lim_{\delta t \rightarrow 0} \frac{G(t + \delta t) - G(t)}{\delta t}$$

$V_{cv}(t), \phi(t)$

$$\frac{\Delta G}{\Delta t} = \frac{\int_{V(t+\delta t)} \phi(\vec{r}, t) dV - \int_{V(t)} \phi(\vec{r}, t) dV}{\Delta t}$$

$$\frac{D}{Dt} \int_{V_{cv}(t)} \phi(\vec{r}, t) dV = \int_{V_{cv}(t)} \frac{\partial \phi}{\partial t} dV + \lim_{\Delta t \rightarrow 0} \frac{\Delta G}{\Delta t}$$



$\Delta G =$ ροή ϕ μέσω επιφάνειας $S_c(t)$

Όγκος ρεύσει μέσω $S_c(t)$

$$\Delta t \vec{u}_c \cdot (\hat{n} dS)$$

\vec{u}_c - ταχύτητα σημείων στην $S_c(t)$

Μόνο καθεμιά συνιστώσα συνεισφέρει
 + (-) αν $\vec{u}_c \cdot \hat{n} > 0$ ή (< 0)

$$\lim_{\Delta t \rightarrow 0} \frac{\Delta G}{\Delta t} = \lim_{\Delta t \rightarrow 0} \frac{1}{\Delta t} \int_{S_c(t)} \phi(\vec{r}, t) \Delta t \vec{u}_c \cdot \hat{n} dS$$

$$\frac{D}{Dt} \int_{V_c(t)} \phi(\vec{r}, t) dV = \int_{V_c(t)} \frac{\partial \phi}{\partial t} dV + \int_{S_c(t)} \phi(\vec{r}, t) \vec{u}_c \cdot \hat{n} dS$$

Επιλέγουμε σε χρόνο t $V_c(t) = V_{sys}(t)$

Ρυθμός μεταβολής κατά την ροή = Τοπικός ρυθμός μεταβολής + καθαρή ροή μέσω επιφάνειας.

Αλλά σε χρόνο t $V_{sys}(t) = V_c(t)$ $S_{syst}(t) = S_c(t)$ $u_c = u$

$$\frac{D}{Dt} \int_{V_{sys}(t)} \phi(\vec{r}, t) dV = \int_{V_c} \frac{\partial \phi}{\partial t} dV + \int_{S_c} \phi \vec{u} \cdot \hat{n} dS$$

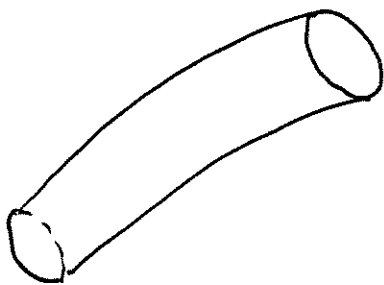
εδώ παραμένει V_{syst} .

α) υπολογισμός ολοκληρώματος

β) παραγωγή ως προς χρόνο.

Αντί αυτού υπολογίζουμε από το δεξί μέρος

Για μονιμή ροή $\frac{\partial}{\partial t} = 0$



Για σωλήνα μόνο μέσω άκρων ροή

$$\int_{S_c} \phi \vec{u} \cdot \hat{n} dS = \sum_{\text{εξόδους}} (\phi u_n A)_i - \sum_{\text{εξόδους}} (\phi u_n A)_e$$