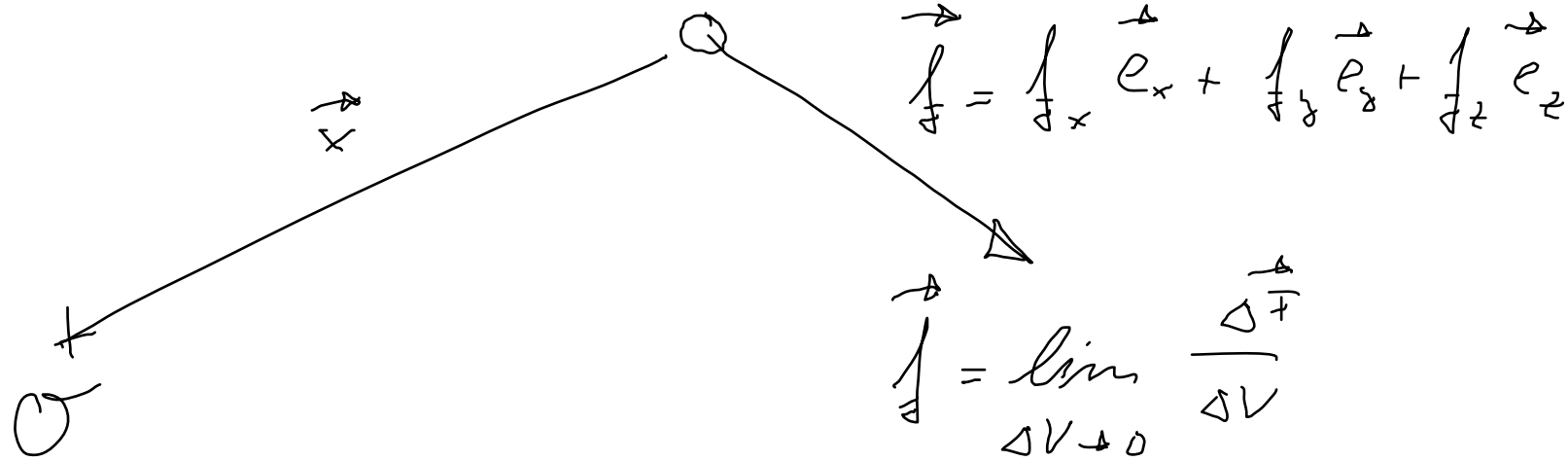


Volumenkraft am Ort \vec{x}



$$\underline{\underline{\tau}} = \tau_{xx} \vec{e}_x \vec{e}_x + \tau_{xy} \vec{e}_x \vec{e}_y + \tau_{xz} \vec{e}_x \vec{e}_z + \tau_{yx} \vec{e}_y \vec{e}_x + \dots$$

$$\underline{\underline{\tau}} = \tau_{rr} \vec{e}_r \vec{e}_r + \tau_{r\varphi} \vec{e}_r \vec{e}_\varphi + \dots + \tau_{zz} \vec{e}_z \vec{e}_z$$





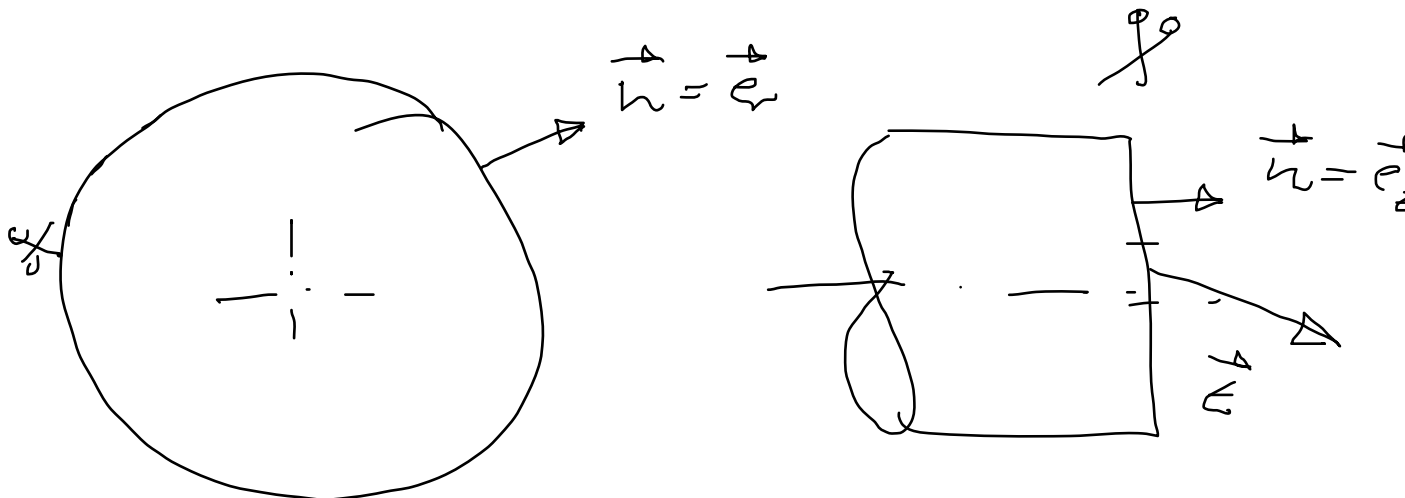
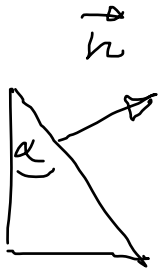
Oberfläche Kraft

Kraft pro Flächeneinheit

$$\vec{F} = \int_{\Sigma} \vec{F}_z = \int_{\Sigma} \vec{e}_z$$

$$= \left(\tau_{rr} \vec{e}_r \vec{e}_r + \tau_{r\varphi} \vec{e}_r \vec{e}_\varphi + \tau_{rz} \vec{e}_r \vec{e}_z + \tau_{\varphi r} \vec{e}_\varphi \vec{e}_r + \tau_{\varphi\varphi} \vec{e}_\varphi \vec{e}_\varphi + \tau_{\varphi z} \vec{e}_\varphi \vec{e}_z + \tau_{zr} \vec{e}_z \vec{e}_r + \tau_{z\varphi} \vec{e}_z \vec{e}_\varphi + \tau_{zz} \vec{e}_z \vec{e}_z \right) \cdot \vec{e}_z$$

$$= \tau_{rz} \vec{e}_r + \tau_{\varphi z} \vec{e}_\varphi + \tau_{zz} \vec{e}_z$$



$$\vec{t} := \lim_{\Delta A \rightarrow 0} \frac{\Delta \vec{F}}{\Delta A}$$

Ziel: Herleitung der Hydrostatik Grundgleich.

$$\nabla p = \vec{f}, \text{ wenn } \vec{u} \equiv 0.$$

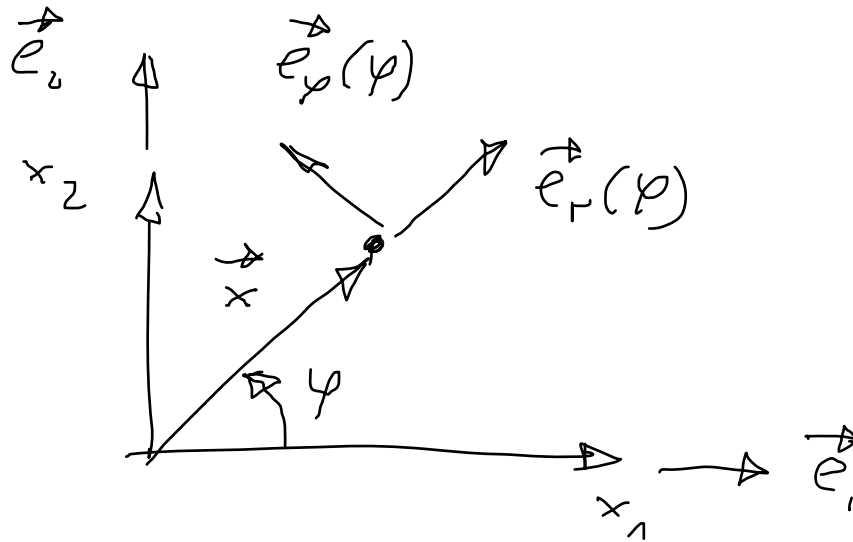
\vec{u} Strömungsgeschwindigkeit.

$$\nabla p = \frac{\partial p}{\partial r} \vec{e}_r + \frac{1}{r} \frac{\partial p}{\partial \varphi} \vec{e}_\varphi + \frac{\partial p}{\partial z} \vec{e}_z \quad \text{in Zylinderkoordinaten.}$$

$$\nabla p = \frac{\partial p}{\partial x} \vec{e}_x + \frac{\partial p}{\partial y} \vec{e}_y + \frac{\partial p}{\partial z} \vec{e}_z.$$



In krummlinige Koordinaten sind die Einheitsvektoren von der Koordinate abhängig!



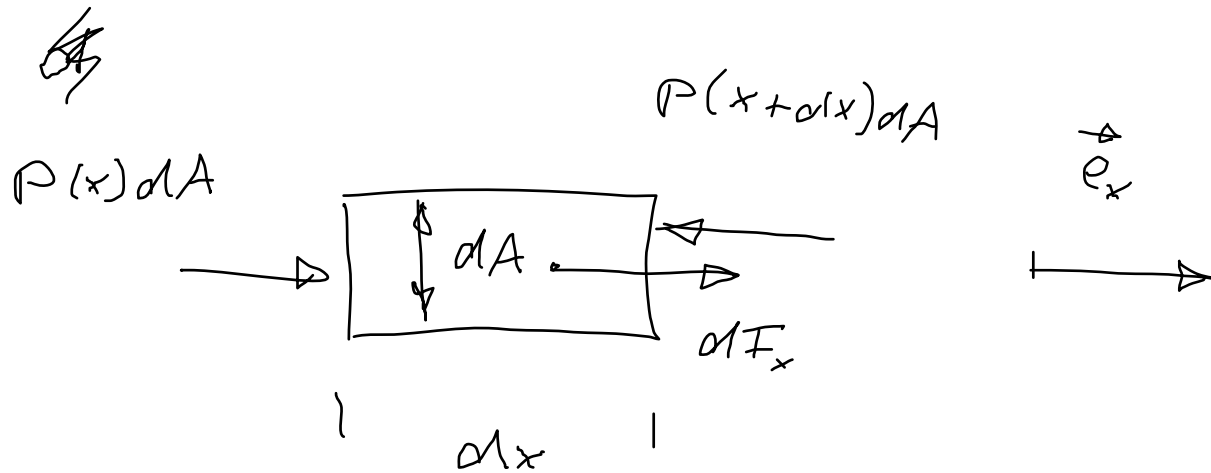
$$\begin{aligned} \vec{x} &= x_1 \vec{e}_1 + x_2 \vec{e}_2 \\ &= r \vec{e}_r(\varphi) \end{aligned}$$

∇	Gradient	grad
$\nabla \cdot$	Divergenz	div
$\nabla \times$	Rotation	rot od. curl



Prof. Dr. Ing. Peter Pelz
Sommersemester 2010
Strömungslehre für
Mechatroniker
Vorlesung 4

Achtung! Notationsschreibweise bitte
 nur bei kartesischen Koordinaten.



$$dV = dA dx \quad \text{Volumen}$$

$$d\vec{F}_x = \vec{1} dV$$

$$dF_x = \int_x dV \quad \text{Volumenlänge}$$



Prof. Dr. Ing. Peter Pelz
 Sommersemester 2010
 Strömungslehre für
 Mechatroniker
 Vorlesung 4

Gleichgewicht in x-Richtung.

$$dF_x = p(x+dx)dA - p(x)dA$$

Fagbar

$$\int_x dx dA \stackrel{\downarrow}{=} \frac{\partial p}{\partial x} dx dA$$

$$\int_x = \frac{\partial p}{\partial x}$$

$$\int_y = \frac{\partial p}{\partial y}$$

$$\int_z = \frac{\partial p}{\partial z}$$

$$\vec{J} = \nabla p$$



Prof. Dr. Ing. Peter Pelz
Sommersemester 2010
Strömungslehre für
Mechatroniker
Vorlesung 4

Notwendige Bedingung für hydrostatisches Gleichgewicht.

$$\nabla p = \vec{f} \quad | \quad \nabla \times$$

$$\nabla \times \nabla p = \nabla \times \vec{f}$$

$$0 = \nabla \times \vec{f}$$

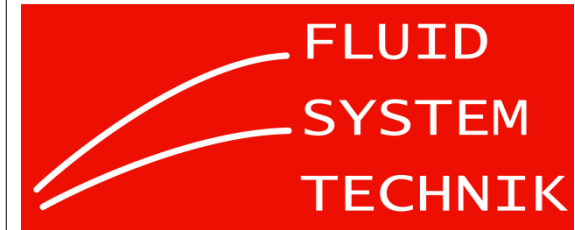
\Rightarrow Die Volumenkraft \vec{f} muß rotationsfrei sein.

\Rightarrow Die Volumenkraft \vec{f} muß ein Potential ψ haben.

11.05.2010



TECHNISCHE
UNIVERSITÄT
DARMSTADT



Prof. Dr. Ing. Peter Pelz
Sommersemester 2010
Strömungslehre für
Mechatroniker
Vorlesung 4

$$p = -\psi + \underbrace{\text{const}}$$

Beliebige Konstante, die
auf 0 Null gesetzt werden
kann.

$$p = p_0 - \psi$$
$$\vec{f} = -\nabla \psi$$

Ein jedes Beispiel:



Prof. Dr. Ing. Peter Pelz
Sommersemester 2010
Strömungslehre für
Mechatroniker
Vorlesung 4

Potential der Schwerkraft.

$$\Psi = \rho g z.$$

$$\frac{\partial \Psi}{\partial z} = -\rho g$$

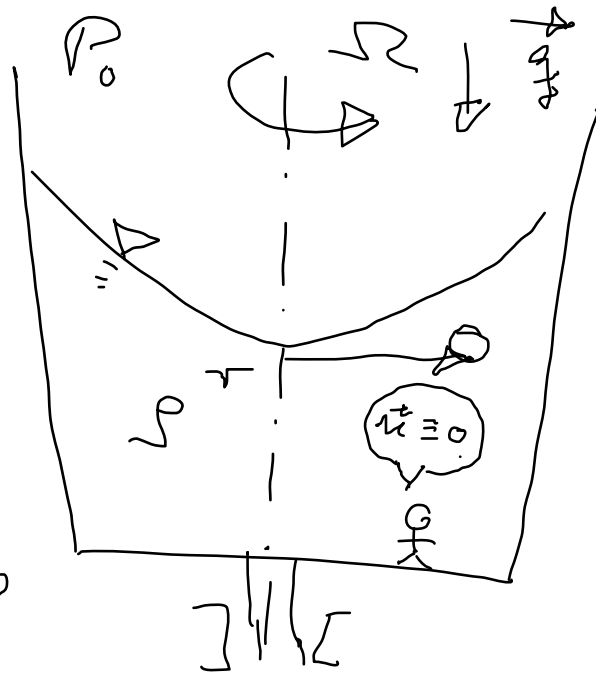
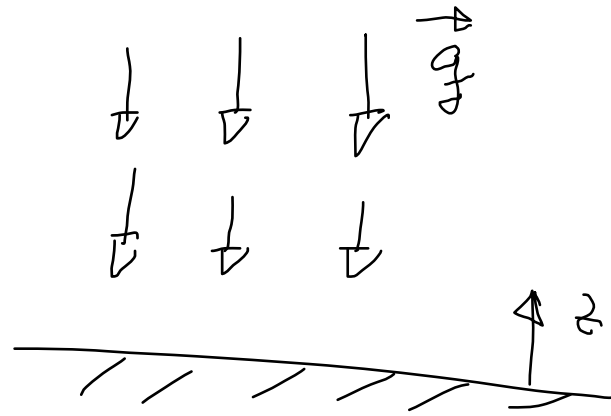
Potential der Zentrifugalkraft.

$$\frac{\partial \Psi}{\partial r} = \rho \Omega^2 r$$

$$\Psi = -\frac{1}{2} \rho (\Omega r)^2 + \rho g z$$

$$P = P_0 - \Psi =$$

$$11.05.2010 = P_0 + \frac{1}{2} \rho (\Omega r)^2 - \rho g z.$$



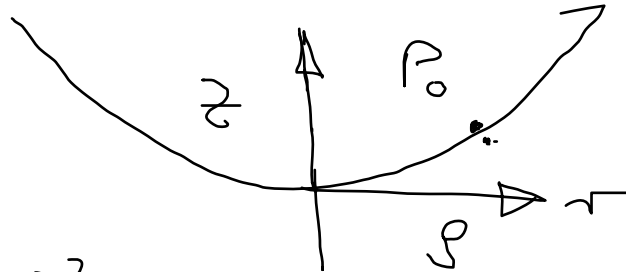
TECHNISCHE
UNIVERSITÄT
DARMSTADT

FLUID
SYSTEM
TECHNIK



Prof. Dr. Ing. Peter Pelz
Sommersemester 2010
Strömungslehre für
Mechatroniker
Vorlesung 4

Gestalt der freien Oberfläche.



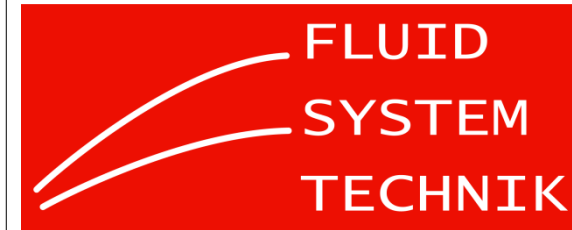
$$P_0 = P_0 + \frac{1}{2} \rho (\Omega r)^2 +$$

$$\rho g z$$

$$z = \frac{(\Omega r)^2}{2g}$$

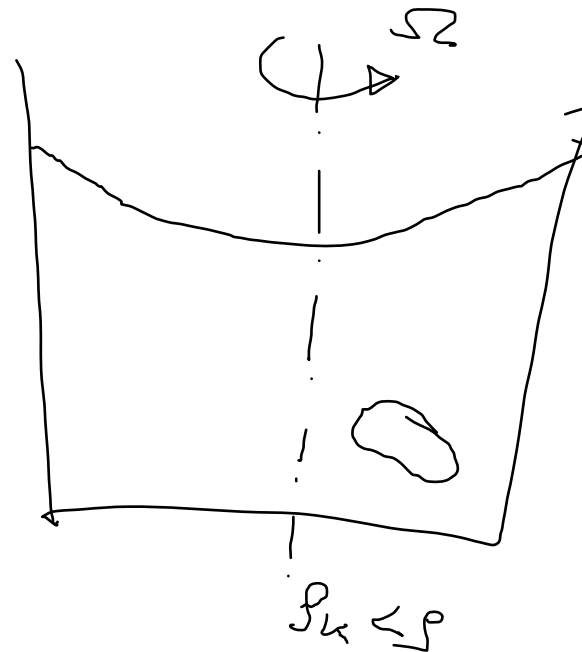
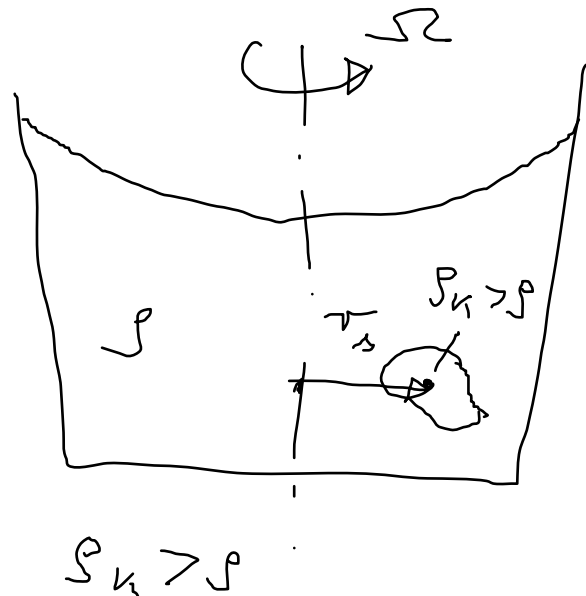


TECHNISCHE
UNIVERSITÄT
DARMSTADT



Prof. Dr. Ing. Peter Pelz
Sommersemester 2010
Strömungslehre für
Mechatroniker
Vorlesung 4

Kraft auf einen eingetauchten Körper



$$\vec{A} = \rho g V \vec{e}_z \quad \text{Auftrieb}$$

V Volumen der verdrängten Flüssigkeit

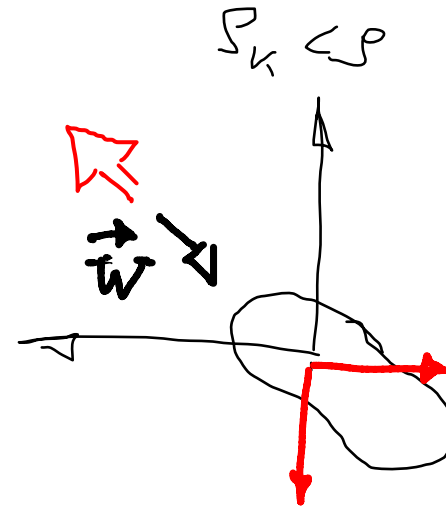
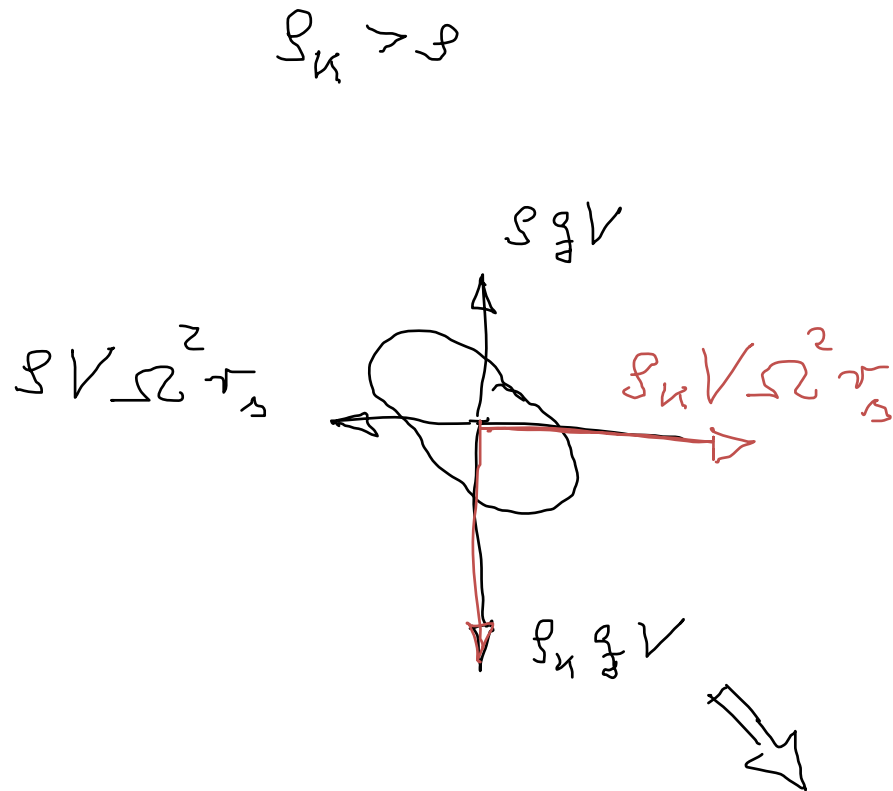


TECHNISCHE
UNIVERSITÄT
DARMSTADT

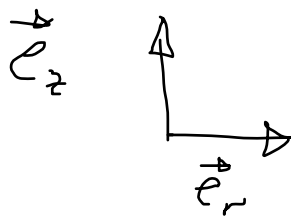
FLUID
SYSTEM
TECHNIK



Prof. Dr. Ing. Peter Pelz
Sommersemester 2010
Strömungslehre für
Mechatroniker
Vorlesung 4



$$\vec{w} = \frac{dr}{dt} \vec{e}_r + \frac{dz}{dt} \vec{e}_z$$



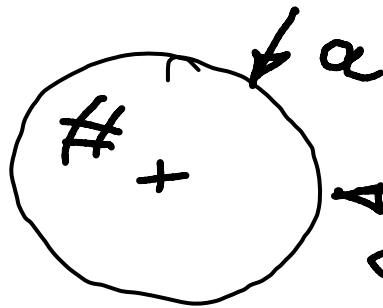
$$\vec{F} = -(\rho_k - \rho) \rho V \vec{e}_z + (\rho_k - \rho) \Omega^2 r_s V \vec{e}_r$$

$$\vec{w} = 6\pi \eta \vec{w} V^{-1/3} \text{ Stokesche Widerstandsformel.}$$

Rechnen in der Zeit



η, ρ
 M_∞
→



$$W = 6\pi\eta M_\infty a, \text{ für}$$

$$Re = \frac{M_\infty a \rho}{\eta} \ll 1$$

η dynamische Viskosität.

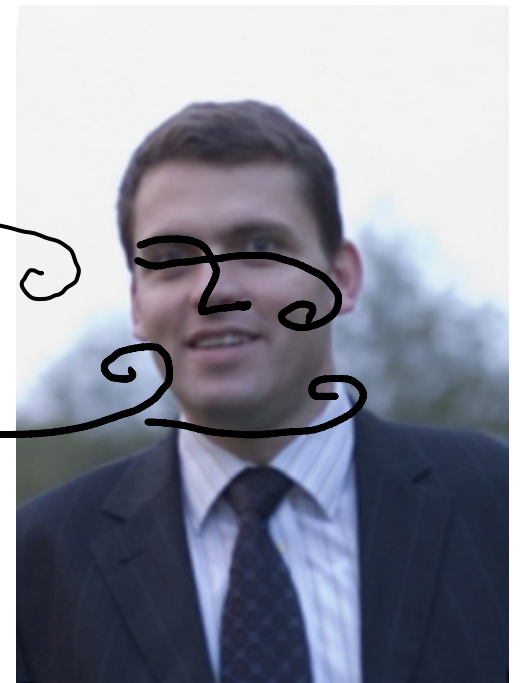
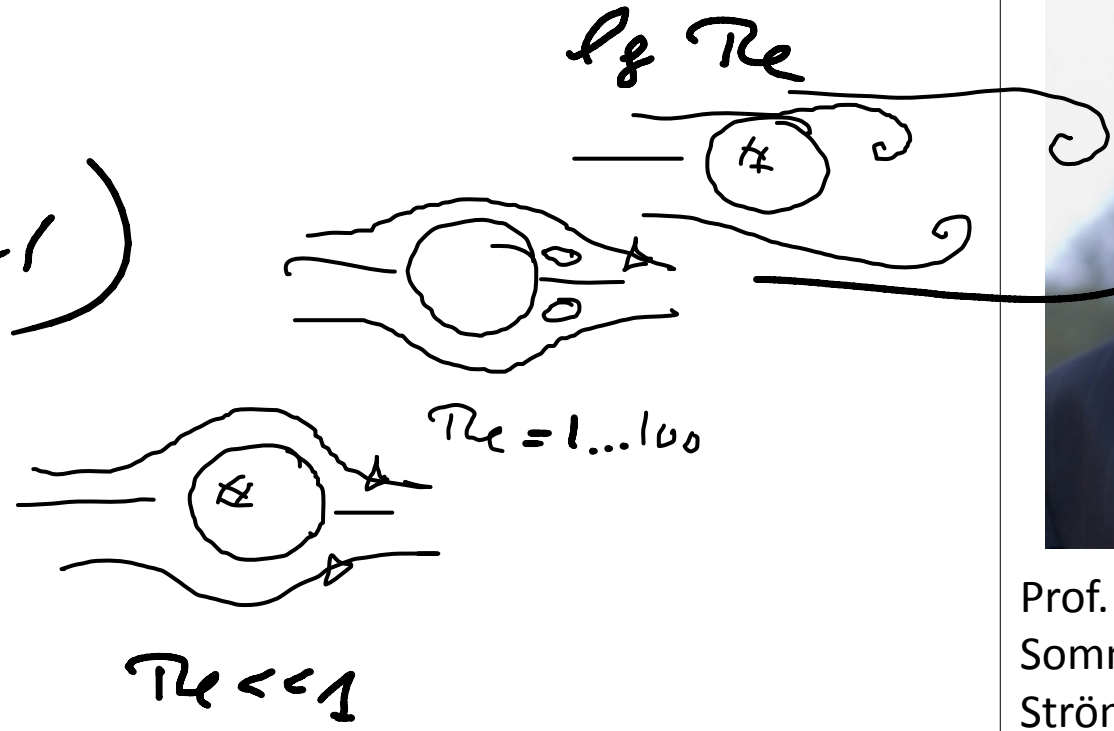
M_∞ Auströmsgeschwindigkeit.

a Kugeldurchmesser.

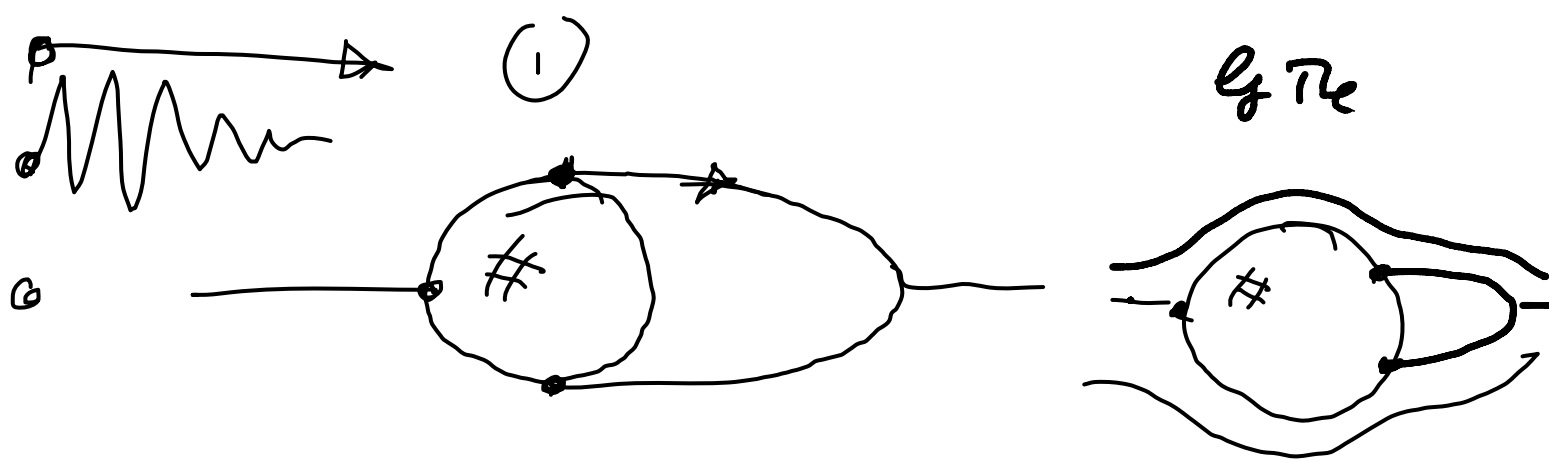
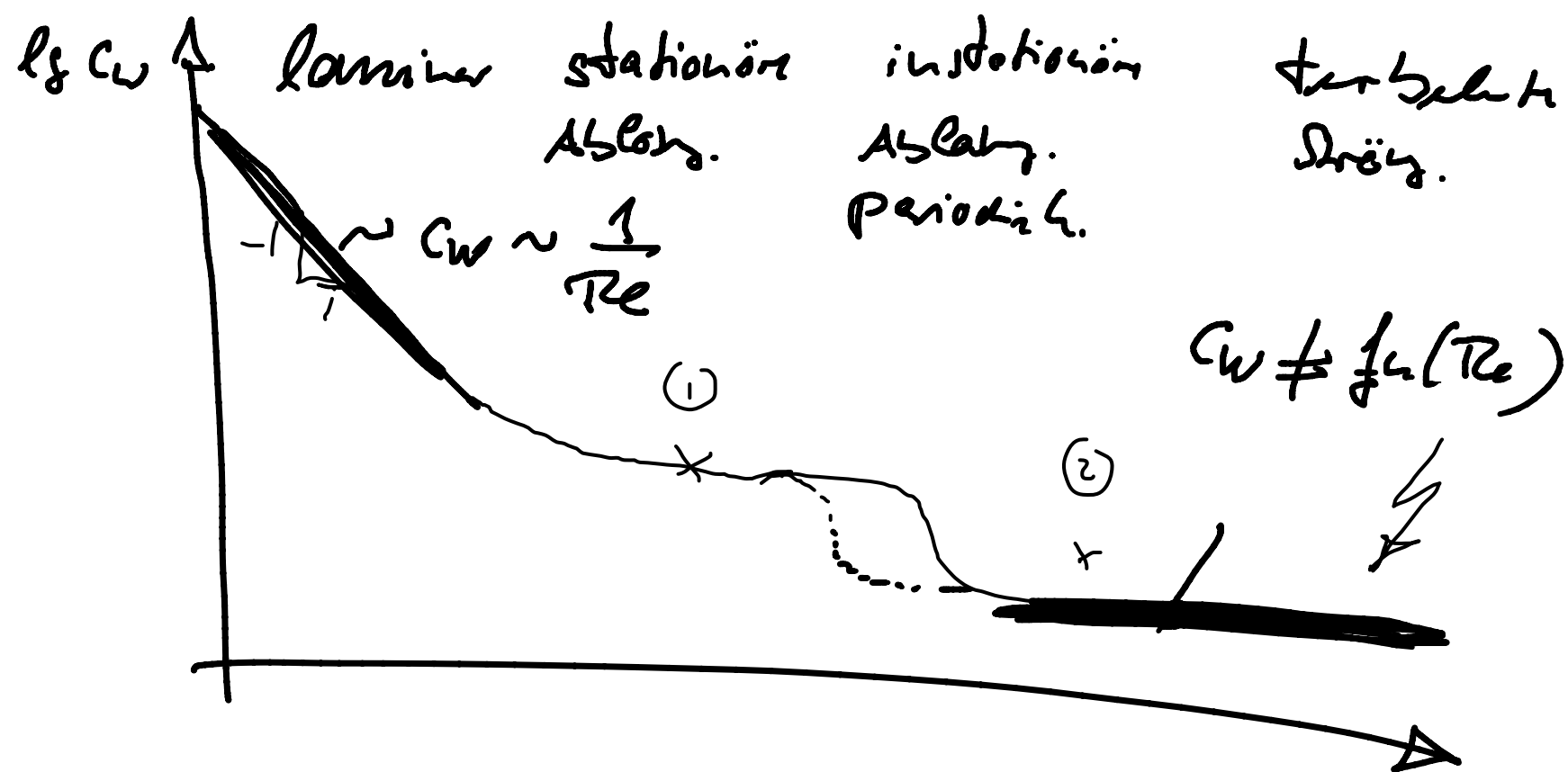
$$\frac{W}{\frac{\rho}{2} M_\infty^2 A} = c_w(Re)$$



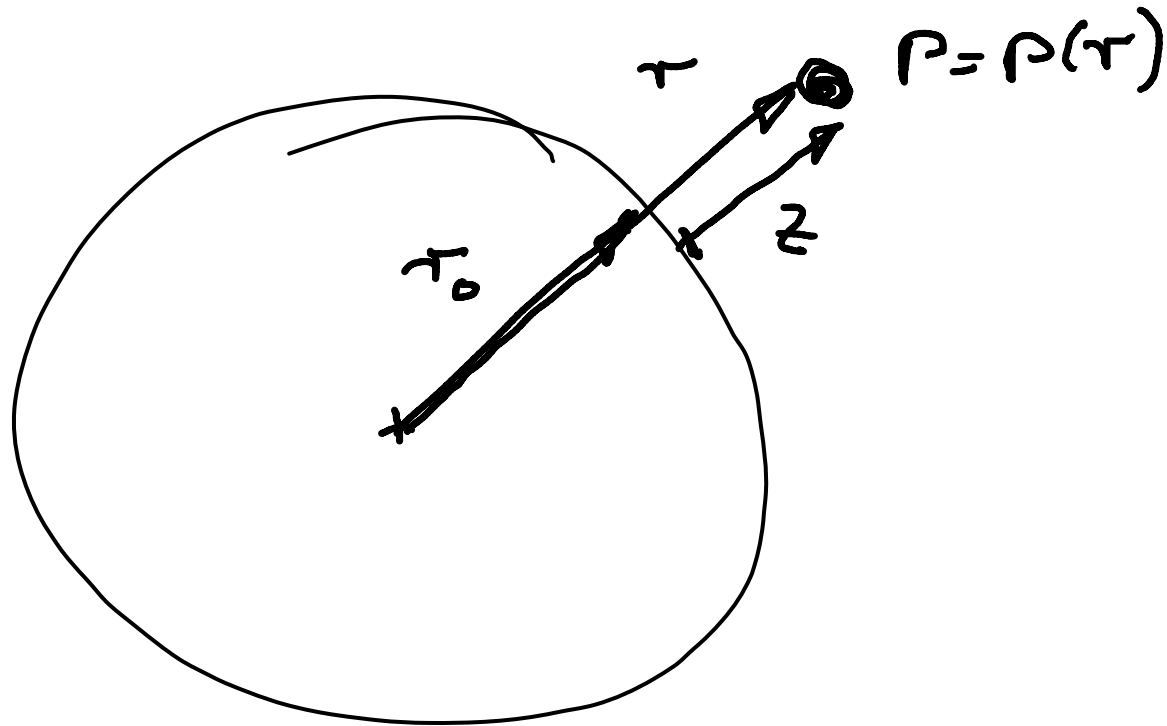
A Projektionsfläche
($A = \pi r^2$ für die Luft)



Prof. Dr. Ing. Peter Pelz
Sommersemester 2010
Strömungslehre für
Mechatroniker
Vorlesung 4



Dichteverteilung in der Atmosphäre.



$$\frac{d\rho}{dr} = -\rho_0 \left(\frac{r_0}{r}\right)^2 \rho_0$$

$$\frac{d\rho}{dr} = -\rho(r) \rho_0 \left(\frac{r_0}{r}\right)^2$$



Prof. Dr. Ing. Peter Pelz
Sommersemester 2010
Strömungslehre für
Mechatroniker
Vorlesung 4



Prof. Dr. Ing. Peter Pelz
Sommersemester 2010
Strömungslehre für
Mechatroniker
Vorlesung 4

$$\nabla P = \frac{dP}{dr} \vec{e}_r$$

Hydrostatische Grundgleichung

$$\vec{f} = \nabla P$$

$$-\rho(r) g_0 \left(\frac{r_0}{r}\right)^2 \vec{e}_r = \frac{dP}{dr} \vec{e}_r$$

Ideale Gasgleichung $P = \rho R T$

Annahme isotherme Atmosphäre.

barotrope Zustandsgleichung.

$$P = \text{const } \rho$$

$$\rho = \left(\frac{p}{p_0} \right)^{\frac{1}{\kappa}} \rho_0$$

$$\frac{dp}{dr} = - \left(\frac{p}{p_0} \right)^{\frac{1}{\kappa}} \rho_0 g_0 \left(\frac{r}{r_0} \right)^2$$

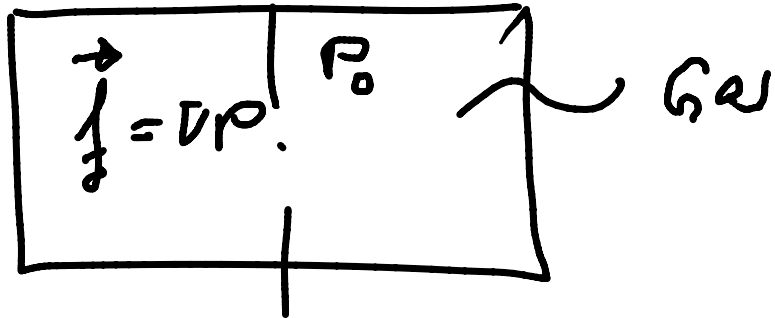
$$\rightarrow \frac{p}{p_0} = \left[1 - (1-\kappa) \frac{\rho_0 g_0 r_0^2}{p_0} \left(1 - \frac{r}{r_0} \right) \right]^{\frac{1}{1-\kappa}}$$





Prof. Dr. Ing. Peter Pelz
Sommersemester 2010
Strömungslehre für
Mechatroniker
Vorlesung 4

$\downarrow \Omega \quad T_u$

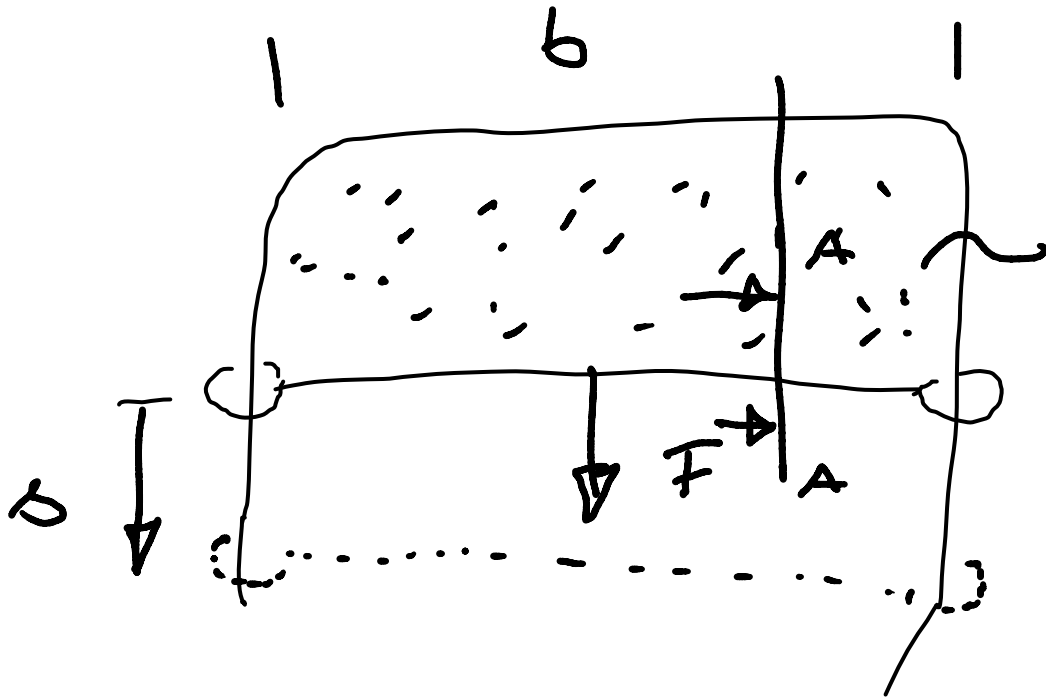


$$m(\Omega=0) = m(\Omega \neq 0).$$

\hookrightarrow übergang, klarer/gerade

Oberflächenspannung

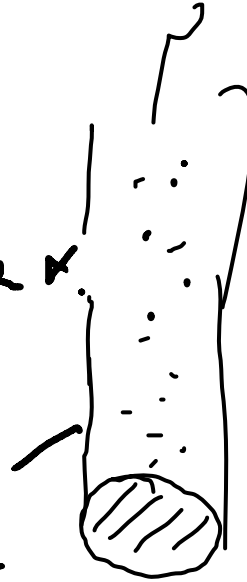
Flüssigkeit



Luft

Seifenlatz

Trenn-
fläch



Luft



TECHNISCHE
UNIVERSITÄT
DARMSTADT

FLUID
SYSTEM
TECHNIK



Prof. Dr. Ing. Peter Pelz
Sommersemester 2010
Strömungslehre für
Mechatroniker
Vorlesung 4

$$F \sim b = 2\sigma b$$

$$F \neq f(\sigma) \text{ unabhängig von } \sigma$$

$$F \sim \Delta \text{ bei einer Membran}$$

ζ Kapillar konstante

ζ bestimmt sich durch die
Stoffpaar α zu einem Flüssigkeit.

$$\text{Arbeit } W = \int F \, d\Delta = 2 \zeta b \Delta \\ = \zeta A$$

man erzeugt Trennfläch $A = 2 b \Delta$

$$\zeta = \frac{W}{A} \quad \text{Oberflächenspezifische Arbeit.}$$

