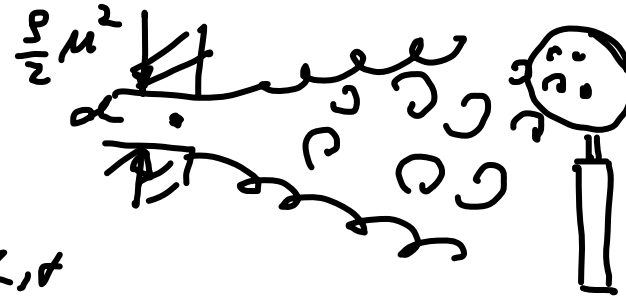
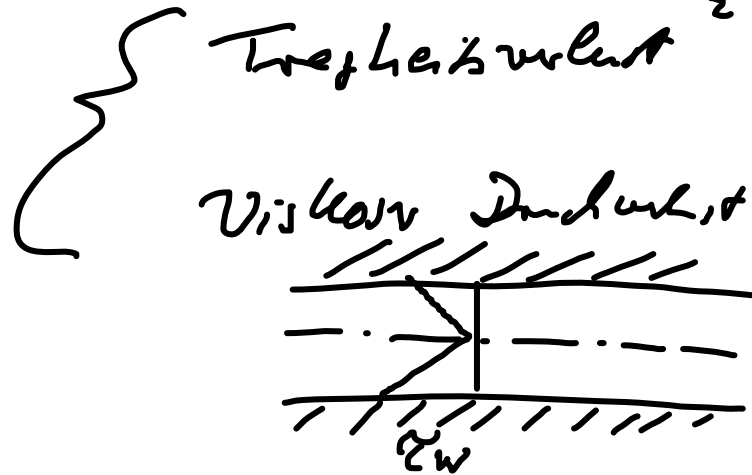


Druckverlust

ΔP_v



$$l = f u (\nu, \phi) = \frac{l}{\epsilon}$$

kleinste Wirbelstrukturen in
 einer turbulente Strömung
 sind durch die Viskosität $[\nu] = \frac{L^2}{T}$
 und die Dissipationsrate $[\epsilon] = \frac{L^2}{T^3}$
 festgelegt

	l	ν	ϵ		$l \left(\frac{\nu}{\epsilon^{1/3}} \right)^{3/4}$	ϵ
L	1	2	2	L	1	2
T	0	-1	-3	T	0	-3

$l \sim \frac{\nu^{3/4}}{\epsilon^{1/4}}$ Kolmogorovsches Gtz.



TECHNISCHE
UNIVERSITÄT
DARMSTADT

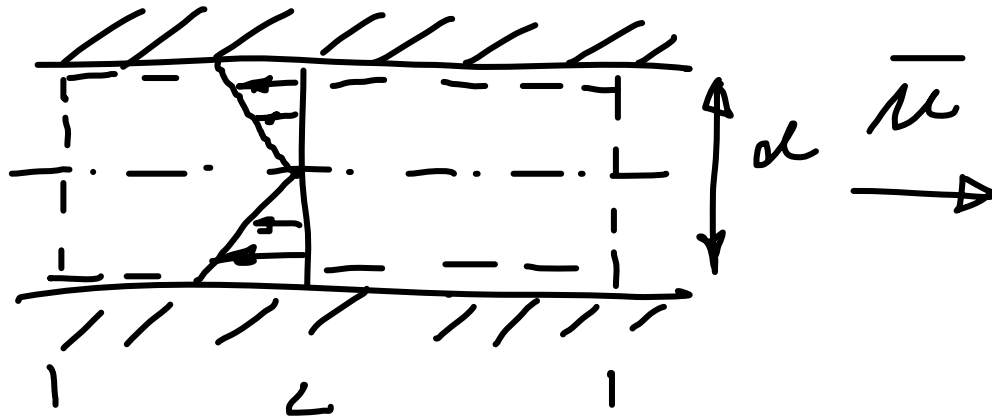
FLUID
SYSTEM
TECHNIK



Prof. Dr. Ing. Peter Pelz
 Sommersemester 2010
 Grundlagen der Turbo-
 maschinen und Fluidsysteme
 Vorlesung 18

Zum viskosen Druckverlust.

ζ_w Innenström.



$$\Delta P_v \frac{\pi}{4} d^2 = \zeta_w L \pi d$$

$$\leadsto \Delta P_v = \zeta_w 4 \frac{L}{d} \left(\frac{\rho}{2} \bar{u}^2 \right)^{-1}$$

$$\lambda := \frac{\Delta P_v}{\frac{\rho}{2} \bar{u}^2} = \frac{\zeta_w 4 L}{\frac{\rho}{2} \bar{u}^2 d}$$

Verstärkt

23.06.2010

$=: \lambda$ Widerstandsbezug $\left(\frac{c_f}{4} \right)$ (friction factor)



TECHNISCHE
UNIVERSITÄT
DARMSTADT

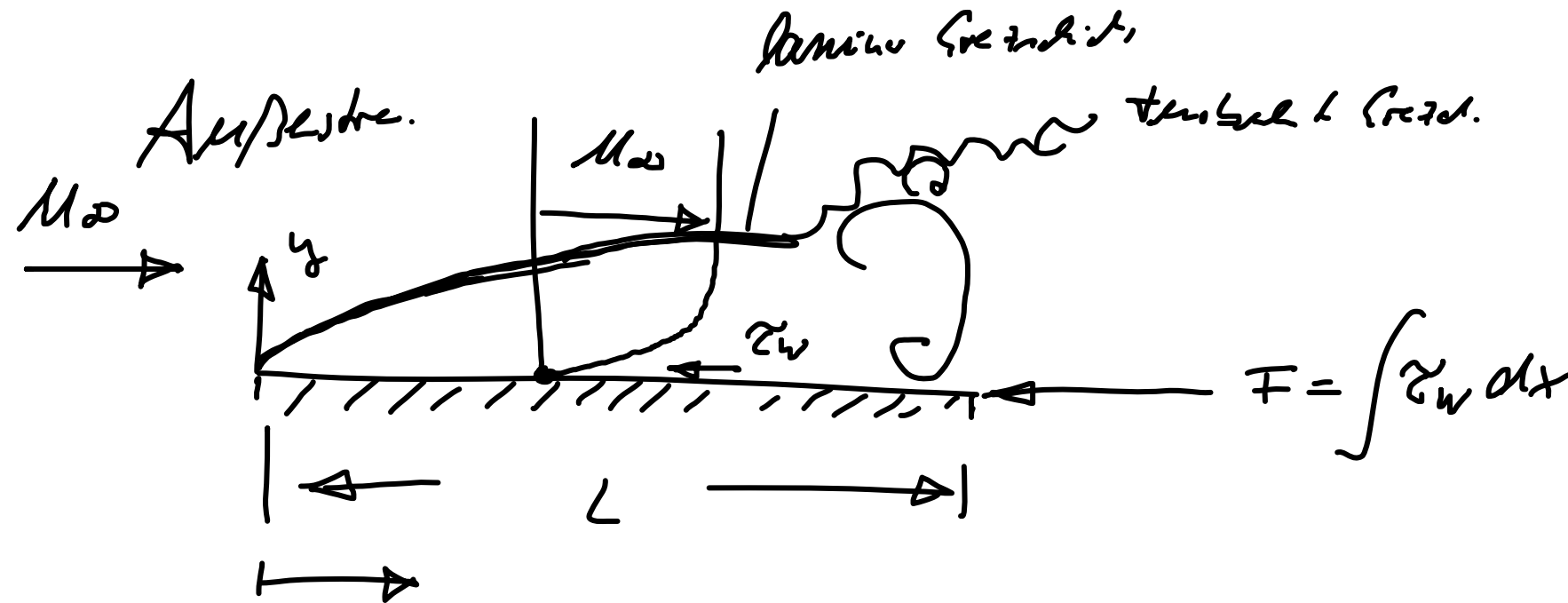
FLUID
SYSTEM
TECHNIK



Prof. Dr. Ing. Peter Pelz
Sommersemester 2010
Grundlagen der Turbo-
maschinen und Fluidsysteme
Vorlesung 18



Prof. Dr. Ing. Peter Pelz
Sommersemester 2010
Grundlagen der Turbo-
maschinen und Fluidsysteme
Vorlesung 18



Innenström

$$\Delta P_v$$

$$\bar{u}$$

$$j := \frac{\Delta P_v}{\frac{\rho}{2} \bar{u}^2}$$

$$\lambda := \frac{\tau_w}{\frac{\rho}{2} \bar{u}^2}$$

Außenström

$$F$$

$$M_\infty$$

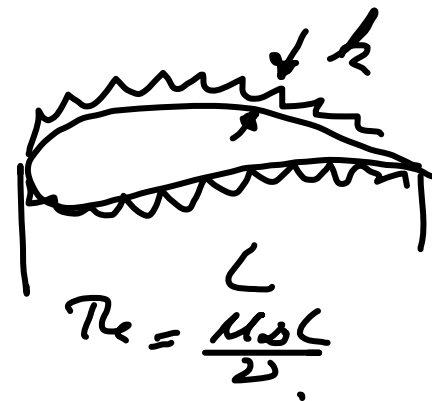
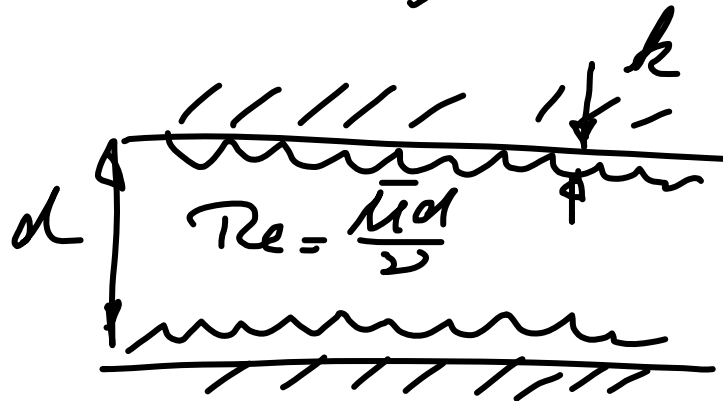
$$C_w := \frac{F}{\frac{\rho}{2} M_\infty^2 L}$$

$$C_f := \frac{\tau_w}{\frac{\rho}{2} M_\infty^2}$$

$$J, \lambda, c_w, c_f = c$$



$$c = c(Re, k/d)$$



TECHNISCHE
UNIVERSITÄT
DARMSTADT

FLUID
SYSTEM
TECHNIK



Prof. Dr. Ing. Peter Pelz
Sommersemester 2010
Grundlagen der Turbo-
maschinen und Fluidsysteme
Vorlesung 18



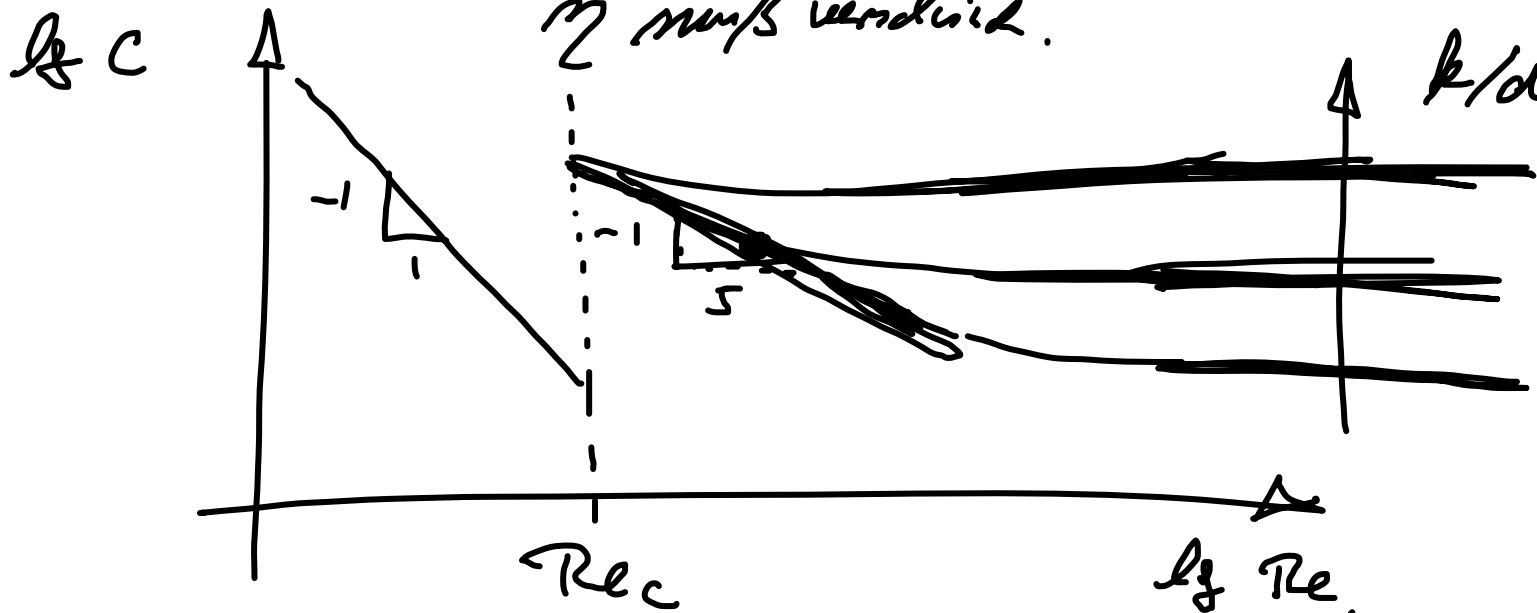
Prof. Dr. Ing. Peter Pelz
Sommersemester 2010
Grundlagen der Turbo-
maschinen und Fluidsysteme
Vorlesung 18

Grenzfrequenz $\lim_{Re \rightarrow 0} c(Re, \frac{k}{d}) = \frac{const}{Re}$
 $Re = \frac{\rho L v}{\eta}$

η muß verändert. $\frac{\dots}{\cancel{\eta}} = \frac{\dots}{\eta}$

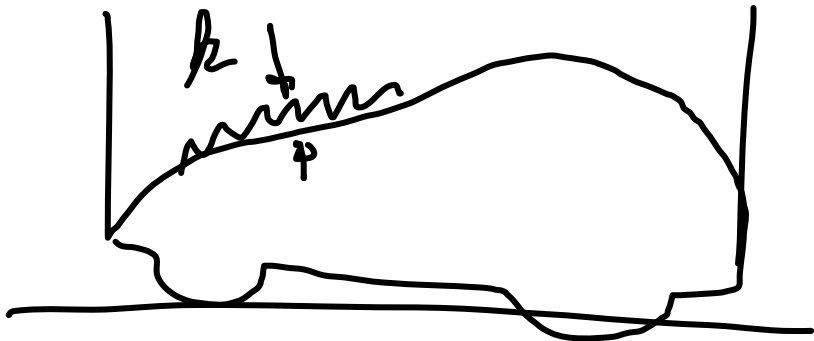
$\lim_{Re \rightarrow \infty} c(Re, \frac{k}{d}) = c(\frac{k}{d})$

η muß verändert.



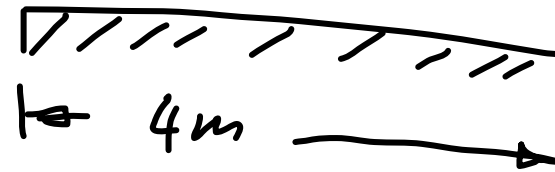
$$\vec{u}_\infty = 360 \frac{10^3}{3600} \frac{\text{m}}{\text{sec}} = 100 \frac{\text{m}}{\text{sec}}$$

$$L \sim 4 \text{ m}$$



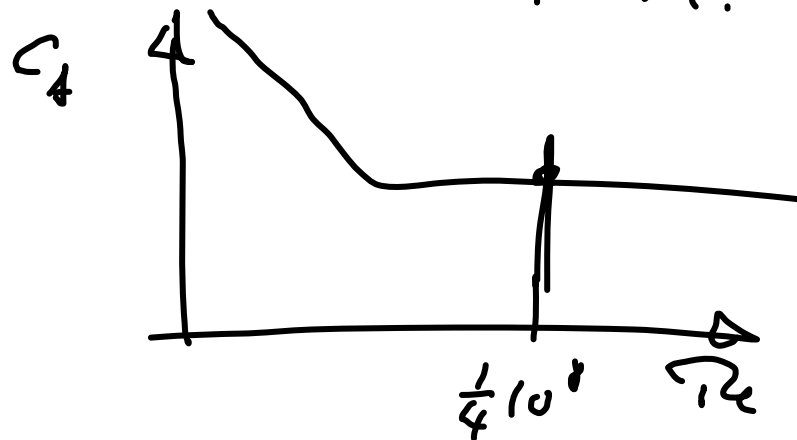
$$Re = \frac{100 \cdot 4}{1.8 \cdot 10^{-6}} = \frac{1}{4} 10^8$$

≡



$$\frac{h}{L}$$

Schlichting: Grenzschichttheorie.



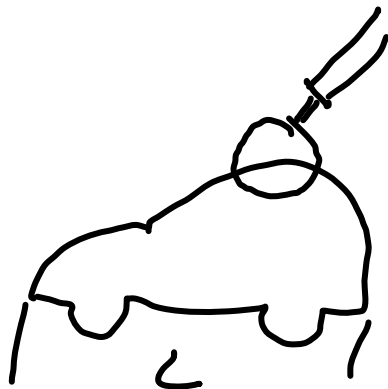
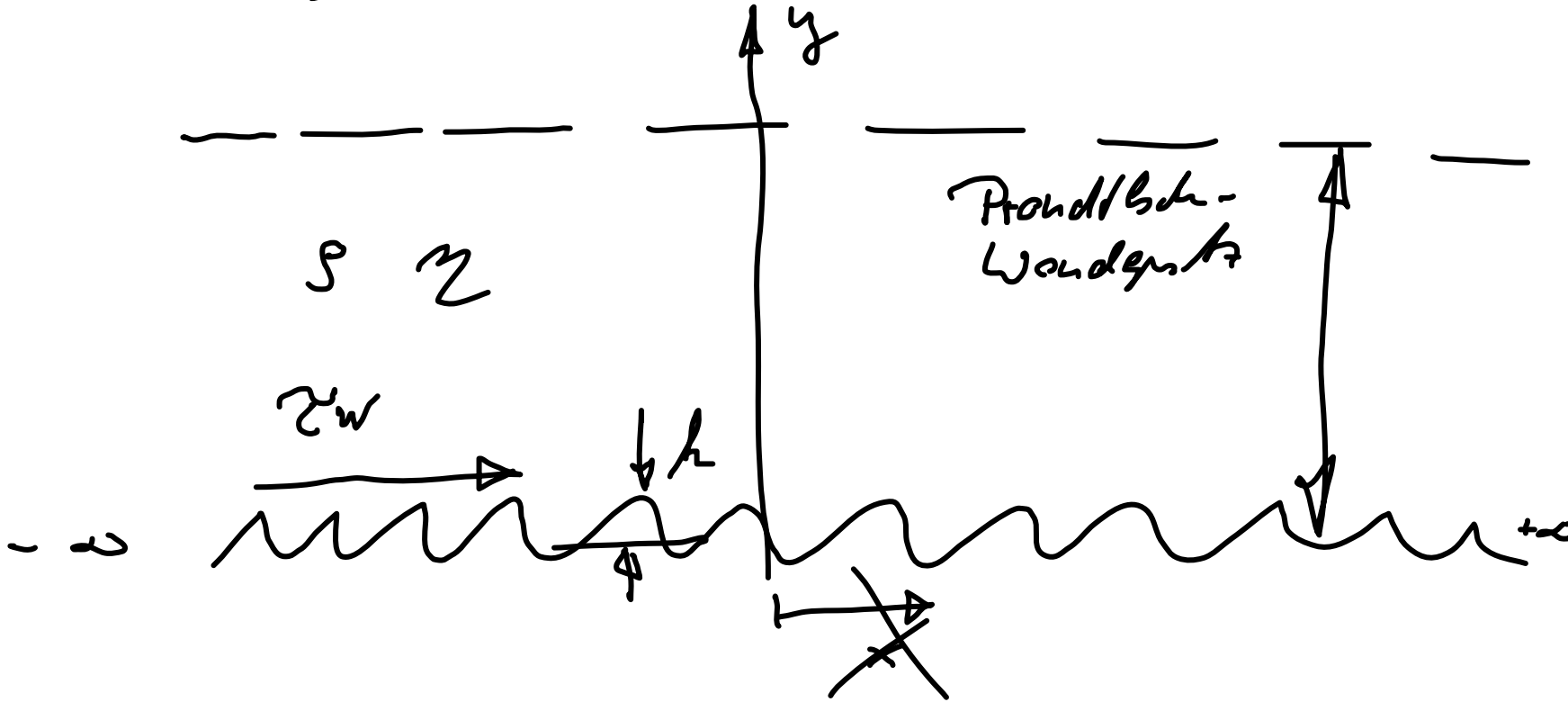
TECHNISCHE
UNIVERSITÄT
DARMSTADT

FLUID
SYSTEM
TECHNIK



Prof. Dr. Ing. Peter Pelz
Sommersemester 2010
Grundlagen der Turbo-
maschinen und Fluidsysteme
Vorlesung 18

Wann ist welche Reynoldszahl wichtig?
die Rauigkeit wichtig?



Frage: Mit welcher Höhe wird
die dimensionslose
Raue?!

$$h \quad ; \quad \delta_{22} = f_u(u_w, \rho, \nu)$$



TECHNISCHE
UNIVERSITÄT
DARMSTADT

FLUID
SYSTEM
TECHNIK



Prof. Dr. Ing. Peter Pelz
Sommersemester 2010
Grundlagen der Turbo-
maschinen und Fluidsysteme
Vorlesung 18

Dann In Wandnähe verwendet Δ als
als Problem ☺.

Im Problem verbleibt die Rate, μ τ
und die viskose Länge

$$\delta_v = f_v(\tau_w, \rho, \nu)$$

$$\delta_v \sim \frac{\nu}{\sqrt{\tau_w/\rho}} = \frac{\nu}{\sqrt{\tau_v/\rho}} = \frac{\nu}{\mu_*}$$

$$\mu_* := \sqrt{\tau_v/\rho} \quad \text{Scherspannungsgew.$$

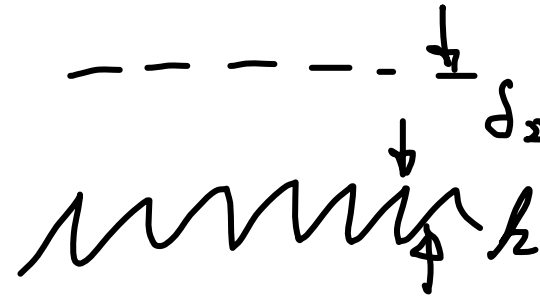
μ_* ist von der Größenordnung der
Fluktuationsgeschwindigkeit von Turbulenzwellen.





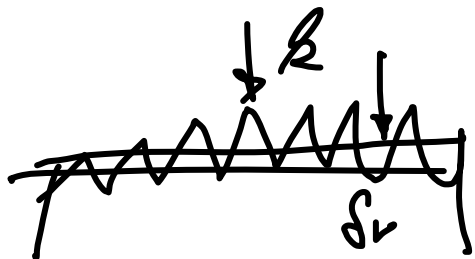
$h \ll \delta_2$, dann ist die Wandschubspannung durch die Viskosität bestimmt.

$$\tau_w = \eta \frac{d\bar{u}}{dy}$$



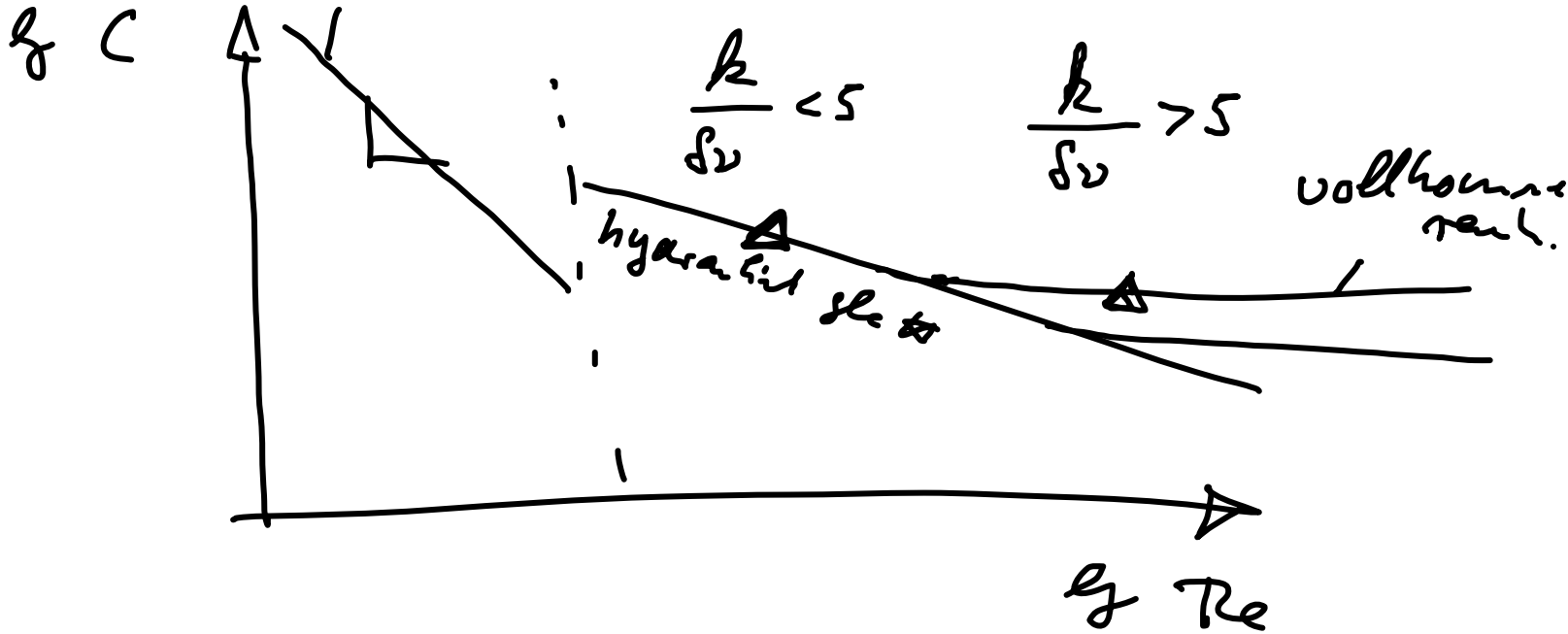
$h \gg \delta_2$, dann ist die Wandschubspannung durch die Trägheit bestimmt.

$$\tau_w = \rho u' v'$$



u' ist die Fluktuation in x -Richt.
 v' ist " " " " in y -Richt.

Domikani Sivi



$$\frac{k}{\delta v} = \frac{k}{v} \left(\frac{v_w}{\rho} \right)^{\frac{1}{2}} = \frac{k M}{v} \sqrt{\frac{c_f}{2}} = Re_k \sqrt{\frac{c_f}{2}}$$

$$c_f = \frac{2 v_w}{\rho v^2} \Rightarrow \frac{2 v_w}{\rho} = c_f M^2 \frac{1}{2}$$

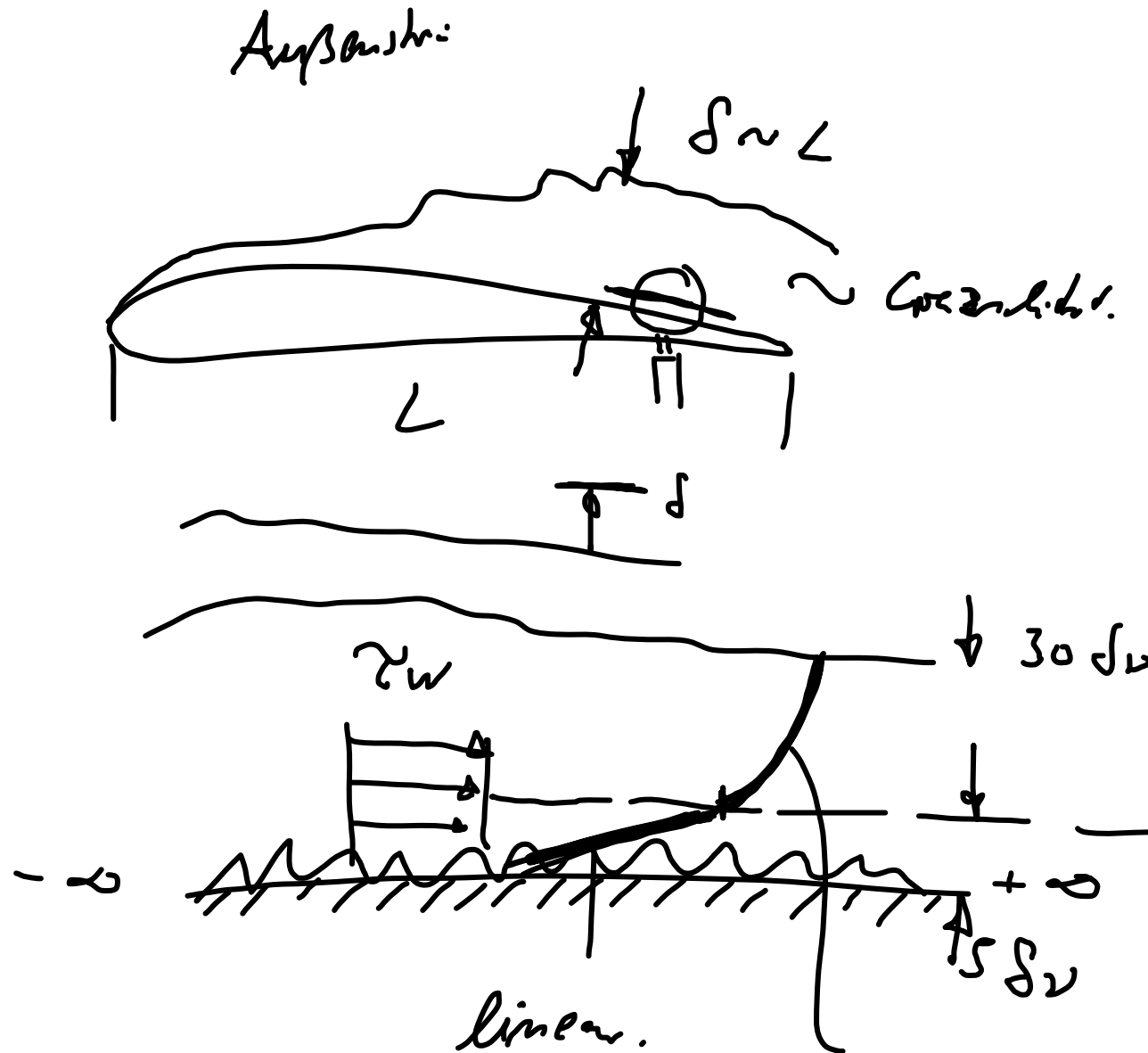


TECHNISCHE
UNIVERSITÄT
DARMSTADT

FLUID
SYSTEM
TECHNIK



Prof. Dr. Ing. Peter Pelz
Sommersemester 2010
Grundlagen der Turbo-
maschinen und Fluidsysteme
Vorlesung 18

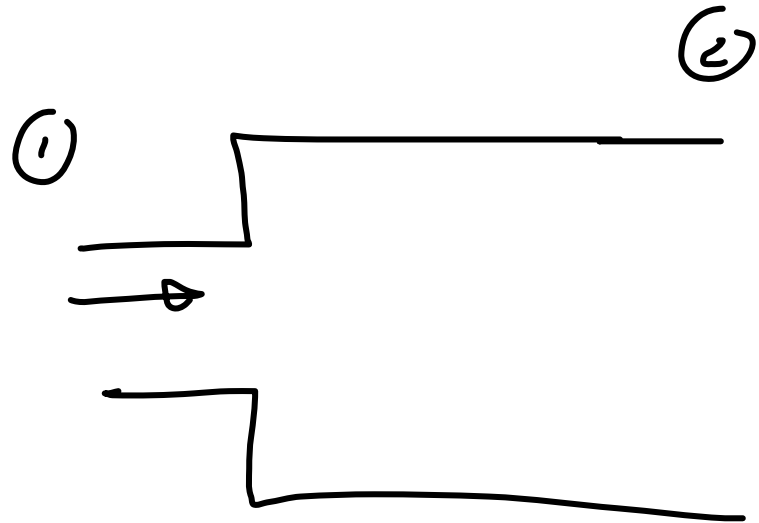


$$\bar{u} = M \cdot y$$

Wirkung h_k

$$\frac{\bar{u}}{M \cdot y} = \log \left(\frac{y}{\delta u} \right) \frac{1}{\gamma} + \bar{\tau}$$

logarithmisch u_w



$$\Delta P_V = \frac{\rho}{2} (u_1 - u_2)^2$$

Carved Step out.

Zusammenhang Bernoulli / Energie

$$\Delta P_V = \rho \Delta e$$

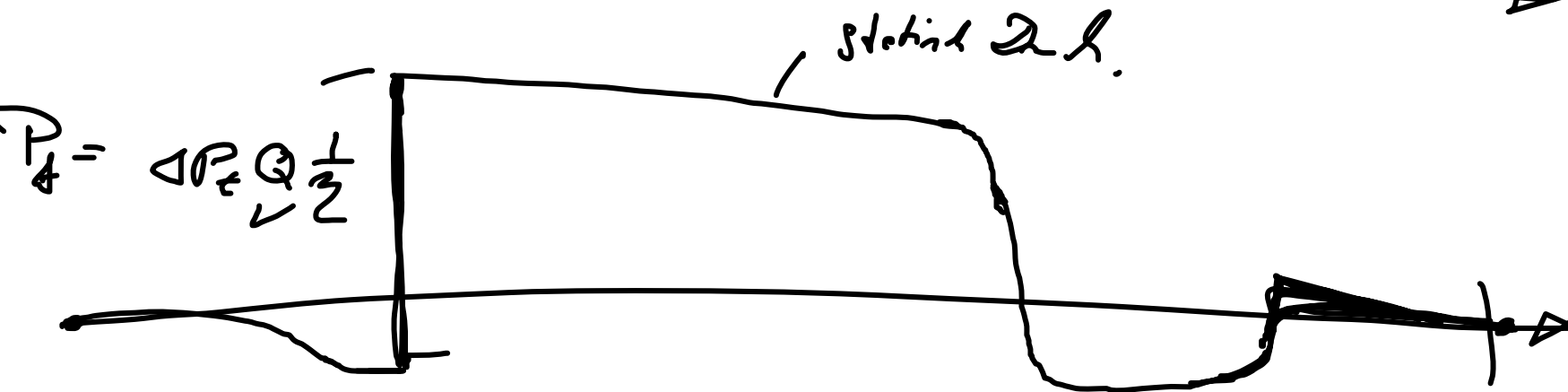
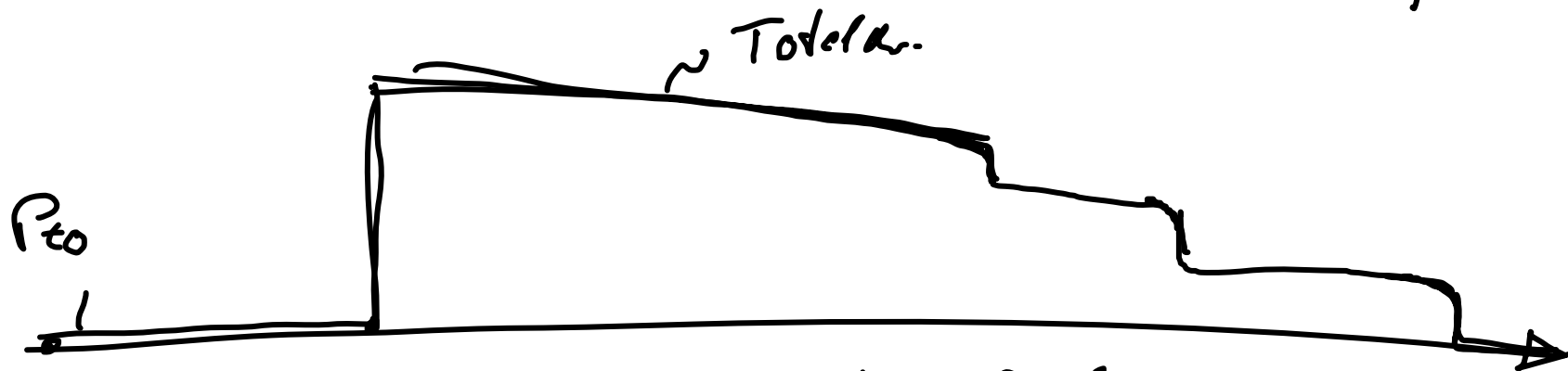
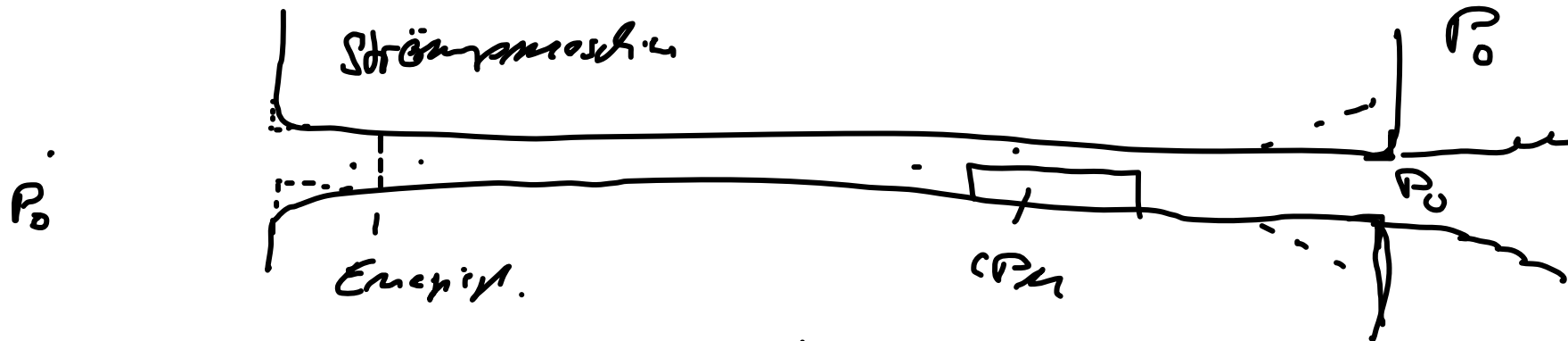
$$\Delta P_V = \rho c \Delta T$$

$$\underbrace{\Delta P_V(\bar{u}, d, \nu, \rho, k)}_{\text{Widerstands koeff.}} = \rho c \Delta T$$

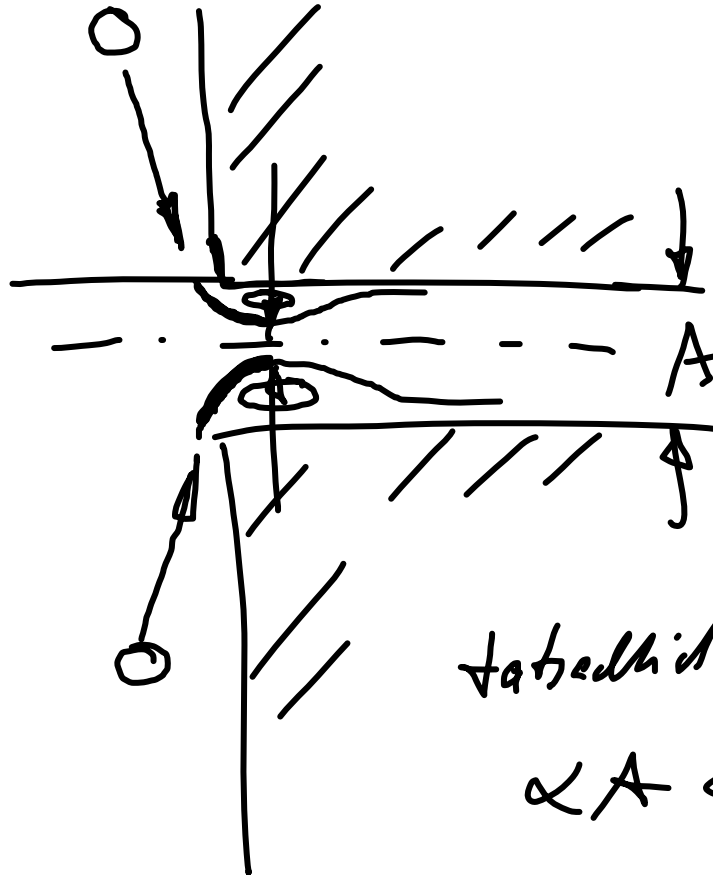
$\left. \begin{array}{l} \text{mit} \\ \text{Henry oder} \\ \text{Volumenström} \\ \text{also} \\ \text{Temperatur.} \end{array} \right\}$



Prof. Dr. Ing. Peter Pelz
Sommersemester 2010
Grundlagen der Turbo-
maschinen und Fluidsysteme
Vorlesung 18



Ideal Schicht Düse



$$\begin{aligned} \Delta P_v &= \frac{\rho}{2} (M_{\text{vor}} - M)^2 \\ &= \frac{\rho}{2} \left(\frac{1}{\alpha} - 1 \right)^2 M^2 \\ &= \frac{\rho}{2} M^2 \left(\frac{1-\alpha}{\alpha} \right)^2. \end{aligned}$$

ideale Strömung

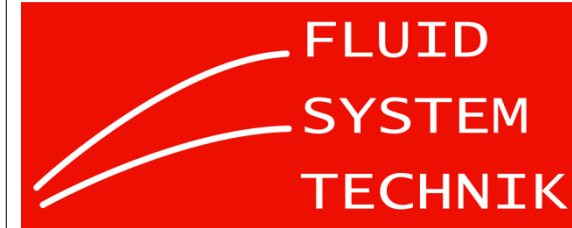
$$\alpha A < A$$

$$\alpha \leq 1$$

α Kontraktionskoeff.



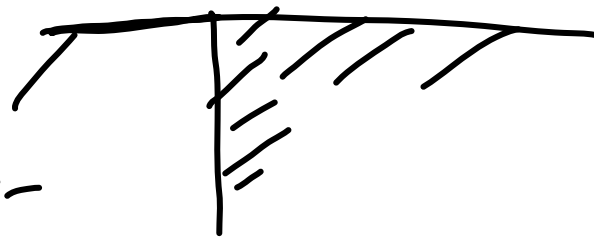
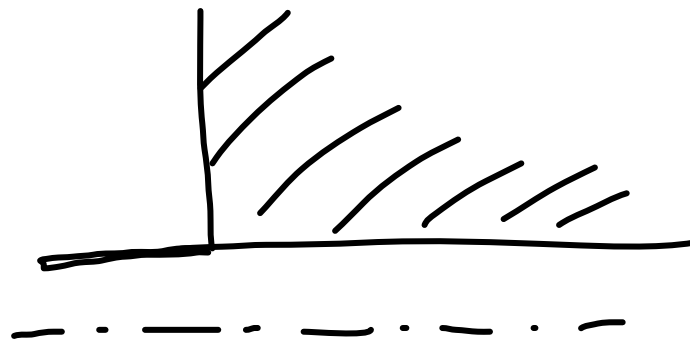
TECHNISCHE
UNIVERSITÄT
DARMSTADT



FLUID
SYSTEM
TECHNIK



Prof. Dr. Ing. Peter Pelz
Sommersemester 2010
Grundlagen der Turbo-
maschinen und Fluidsysteme
Vorlesung 18



Borda-
Mikro

ebener Spalt.

$$\alpha = \frac{\pi}{\pi + 2} = 0.59$$

Spurk Kop 10.

Hodographmethode.

