



①  $\mathcal{Z} = \mathcal{Z}(\rho, l, m, \gamma_0)$  5 physikalische Größen

②  $[LMT]$ -System  $\{m, kg, sec\}$ -System  
Basissystem  $\{m, kg, sec\}$ -System  
Basissystem

③ Der physikalische Zusammenhang muß invariant  
gegenüber Änderung der Basissystem sein (Skaleninvarianz)

↳ Produktbildung / relative Größen  
dimensionslose Produkte



$$z = \sqrt{\frac{l}{g}} \cdot \cancel{f_n} \left( \cancel{\frac{l}{g}}, \sqrt{\frac{l}{g}}, \cancel{\frac{1}{g}}, \frac{1}{g} \right)$$

$[z] = T$                        $\left[ \sqrt{\frac{l}{g}} \right] = T$

$$z = \sqrt{\frac{l}{g}} \cdot f_n \left( \frac{1}{g} \right)$$

$$\frac{z}{\sqrt{\frac{l}{g}}} = f_n \left( \frac{1}{g} \right)$$

$$\Pi_1 = \frac{z}{\sqrt{\frac{l}{g}}} \quad \Pi_2 = \frac{1}{g}$$



$$P_1 = \tau, P_2 = l, P_3 = g, P_4 = m, P_5 = \gamma_0$$

5 physikalisch  
Größe  
dimensionabel.



$$\Pi_1 = \frac{\tau}{\sqrt{g l}}, \Pi_2 = \gamma_0$$

2 dimensionlose  
physikalische Größe.

$$O-F_n(P_1, P_2, \dots, P_n) \Leftrightarrow O-F_n(\Pi_1, \Pi_2, \dots, \Pi_{n-r})$$

r Rang der Dimensionenmatrix

# Historie der Dimensionenänderung

Anfänger • Galileo Galilei

• Lord Rayleigh Theory of Sound ☺

Dover-Vogel

• Bridgman  
Nobelpreis für Physik ca. 1970.



TECHNISCHE  
UNIVERSITÄT  
DARMSTADT



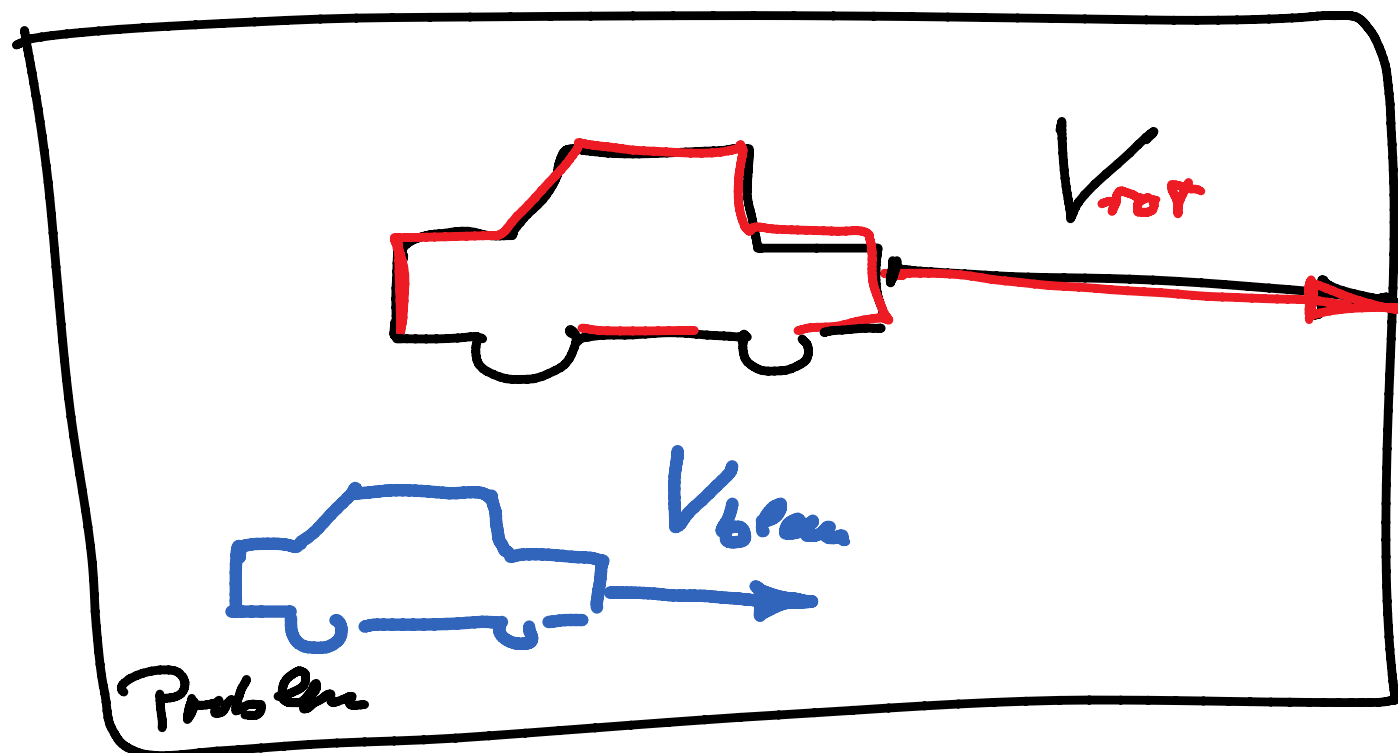
Grundlagen der  
Turbomaschinen und  
Fluidsysteme



# Bridgmann Postulat:

... Absolute Bedeutung relativ Größen ..

Nur relative Größen haben absolute Bedeutung.



$$V_{rot} = 100 \frac{\text{km}}{\text{h}} \quad 1.$$

$$V_{bla} = 50 \frac{\text{km}}{\text{h}}$$

---

$$V_{rot} = 2 V_{bla} \quad 2$$

Sie nennen Größe in Vielfach von  
Größen, die in dem Problem vorkommen  
sind

Maßstab für die Zeit  $\sqrt{\frac{l}{g}}$

$$\begin{aligned} \tau &= \sqrt{\frac{l}{g}} f_4(\gamma_0) \\ &= \\ V_{rot} &= V_{be} 2 \end{aligned}$$

$$\frac{\tau}{\sqrt{\frac{l}{g}}}$$

$$\frac{V_{rot}}{V_{be}}$$



# Dimensionsmatrix

	$\tau$	$l$	$q$	$m$	$\psi_0$
$L$	0	1	1	0	0
$M$	0	0	0	1	0
$T$	1	0	-2	0	0

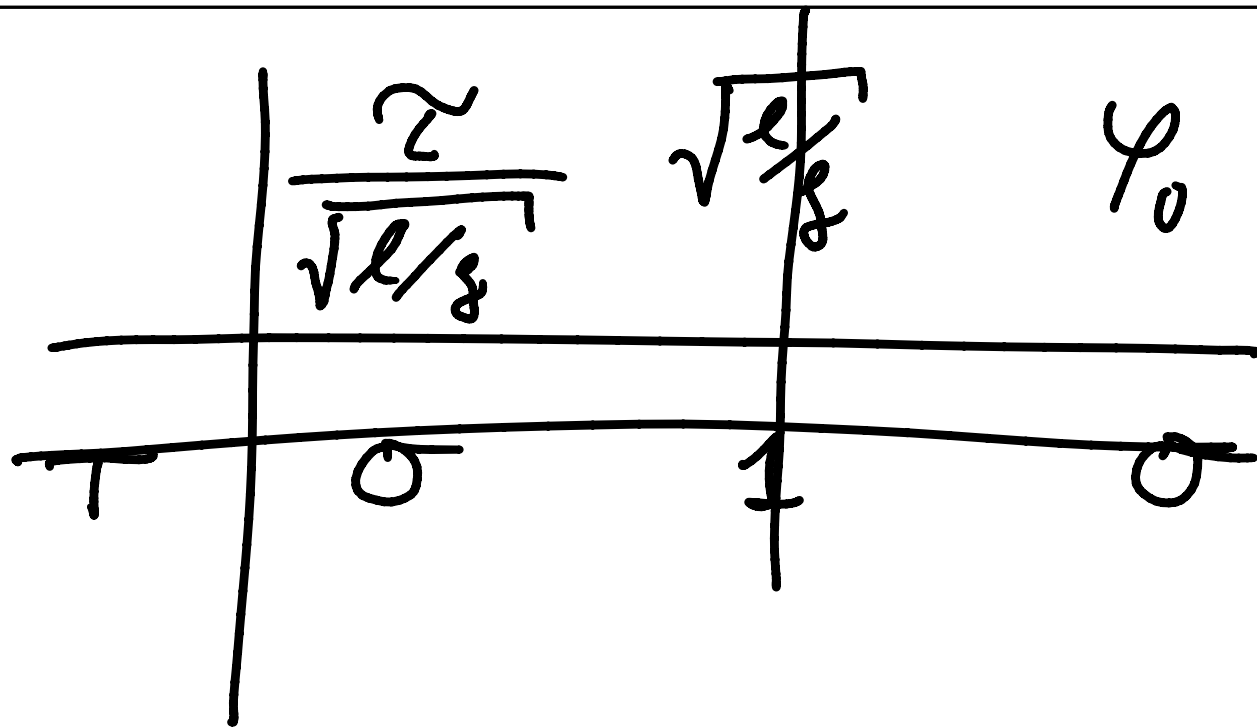
$$[q] = L^1 T^{-2} M^0$$





	$z$	$\sqrt{l/g}$	$\xi$	$\varphi_0$
$L$	0	0	1	0
$T$	1	<del>1</del>	-2	0





$$F_u \left( \frac{z}{\sqrt{l/g}}, \varphi_0 \right) = 0 \Leftrightarrow \frac{z}{\sqrt{l/g}} = f_u(\varphi_0).$$

# Guide zur Dimensionanalyse

- Theory of Sound Rayleigh +++
- Dimensional Analysis Bridgman +
- " " Gouy Hoer
- Ähnlichkeitstheorie Zimp Taschenre. +++
- ~~Stör~~ Dimensional-  
analyse Sparck Spruce - Vergr. +++
- Scaling Barenblatt Cambridge Univ. Press



TECHNISCHE  
UNIVERSITÄT  
DARMSTADT

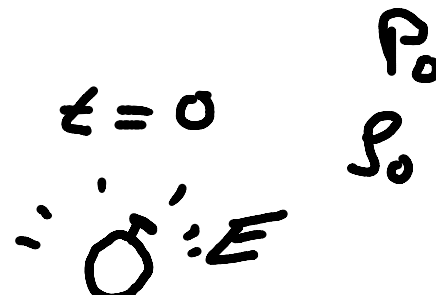


Grundlagen der  
Turbomaschinen und  
Fluidsysteme



# Sehr starke Explosion $\hat{=}$ Atombombe Supernova

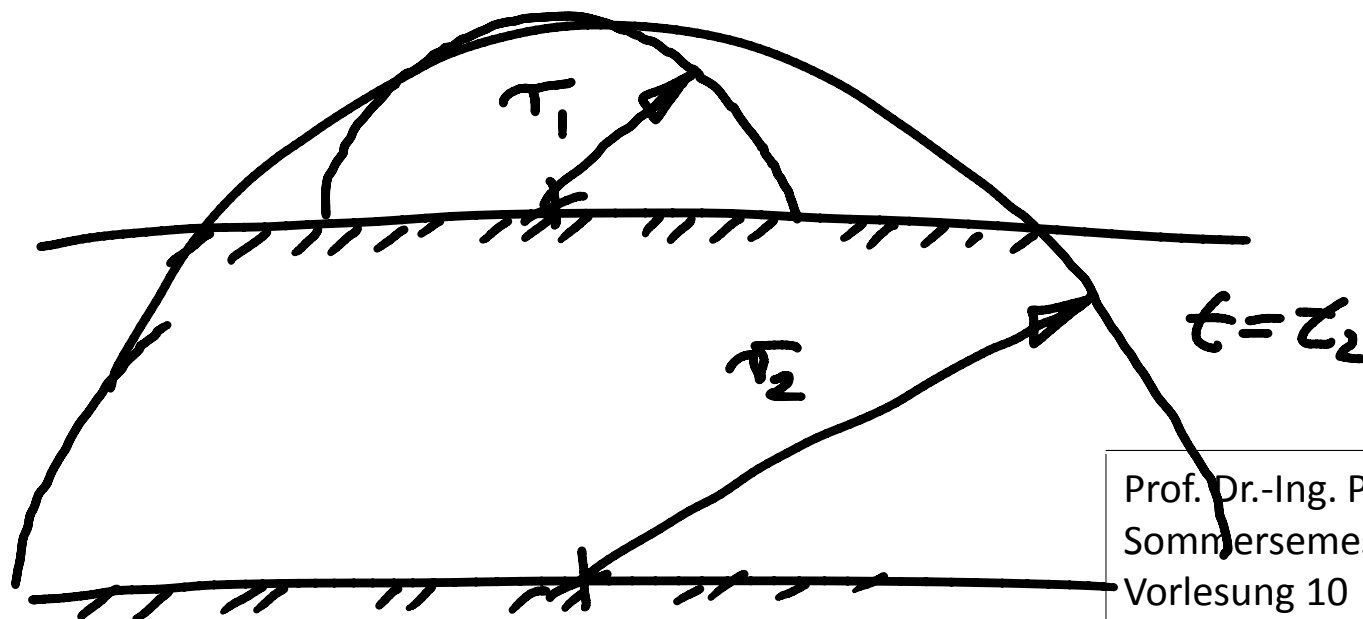
- G.I. Taylor GB  
ca. 1945



- von Neumann USA

$t = t_1$

- Sedov SU





# ① Liste der physikalischen Größen

	$\tau$	$L \sqrt{\frac{E}{s_0}}$	$\sqrt{\frac{E}{s_0}}$	$\rho_0$	$\gamma = \frac{c_p}{c_v}$
L	1	$0 \frac{5}{2}$	$2 + \frac{3}{2} = 5/2$	-3	0
M	0	0	1	1	0
T	0	1	$-\frac{2}{2} = -1$	0	0

Stoßfront



$$[E] = [FL] = [M^1 L^2 T^{-2}] = \Pi_1$$

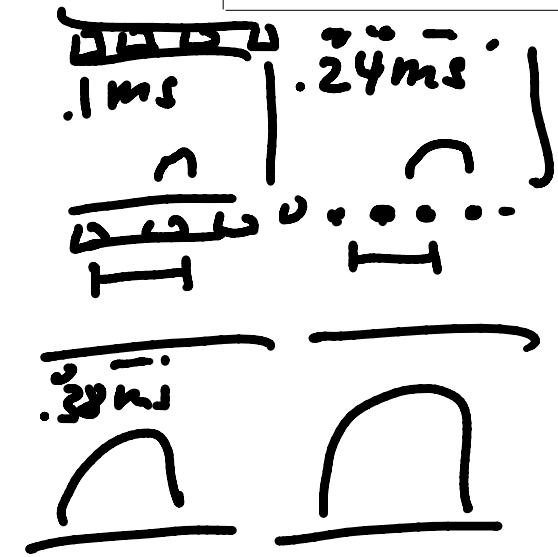
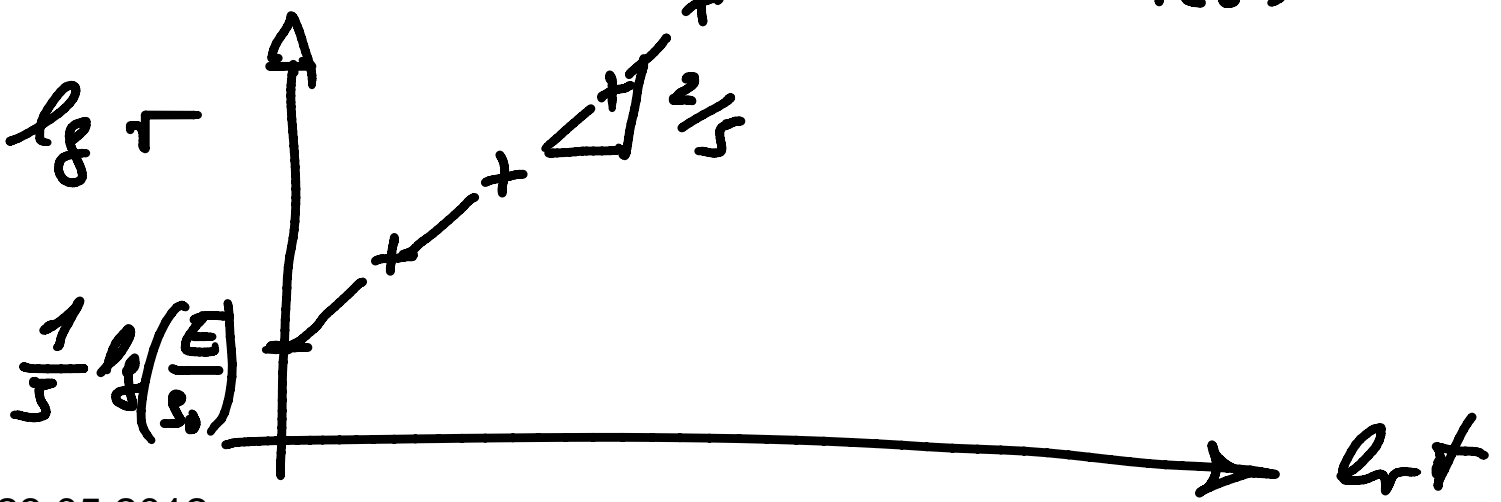
	$\tau$	$(L \sqrt{\frac{E}{s_0}})^{2/5}$	$\gamma$	$L \frac{\tau}{(E/s_0)^{1/5}}$	$(\ )^{2/5}$	$\gamma$
L	1	1	0	0	1	0



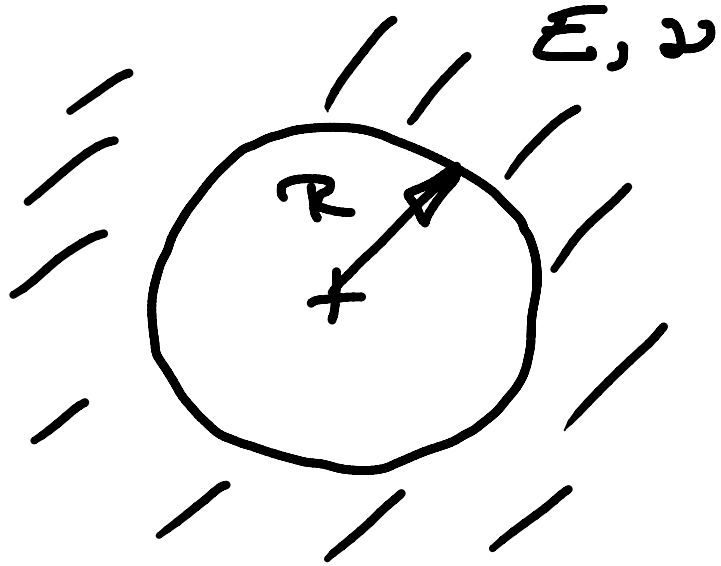
$$\tau = t^{\frac{2}{5}} \left( \frac{E}{\rho_0} \right)^{\frac{1}{5}} f_u(\gamma)$$

≈ 1 Ergebnis aus  
der Polynom. L.

$$\lg \tau = \frac{2}{5} \lg t + \frac{1}{5} \lg \left( \frac{E}{\rho_0} \right)$$



Beispiele zur Übung



$\chi_{eff} = ?$



TECHNISCHE  
UNIVERSITÄT  
DARMSTADT



Grundlagen der  
Turbomaschinen und  
Fluidsysteme

Folp Annahme:

1. Dimensionsanalyse ist nicht eindeutig

$$F_n(P_1, P_2, \dots, P_n) \Leftrightarrow F_n(\Pi_1, \Pi_2, \dots, \Pi_{n-r})$$

$$\Pi_1' := \Pi_1 * \Pi_2, \Pi_2' = \Pi_2 \dots$$

Grund: Überbestimmtes Gleichungssystem

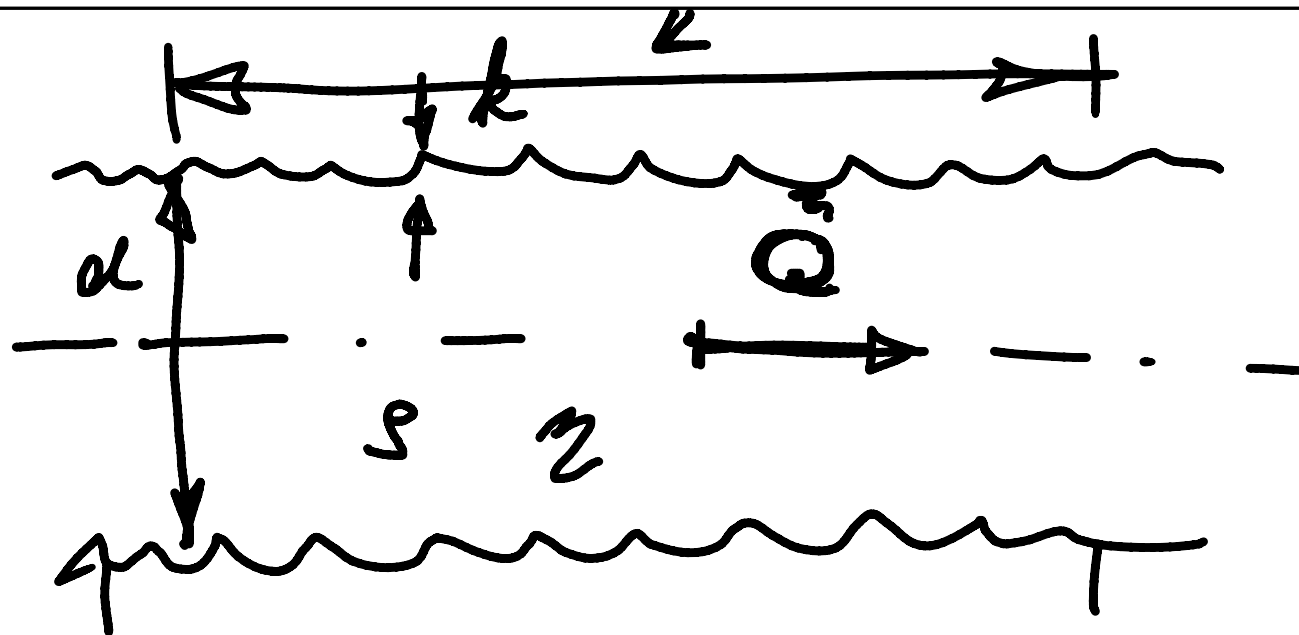
$$r > 0.$$



TECHNISCHE  
UNIVERSITÄT  
DARMSTADT

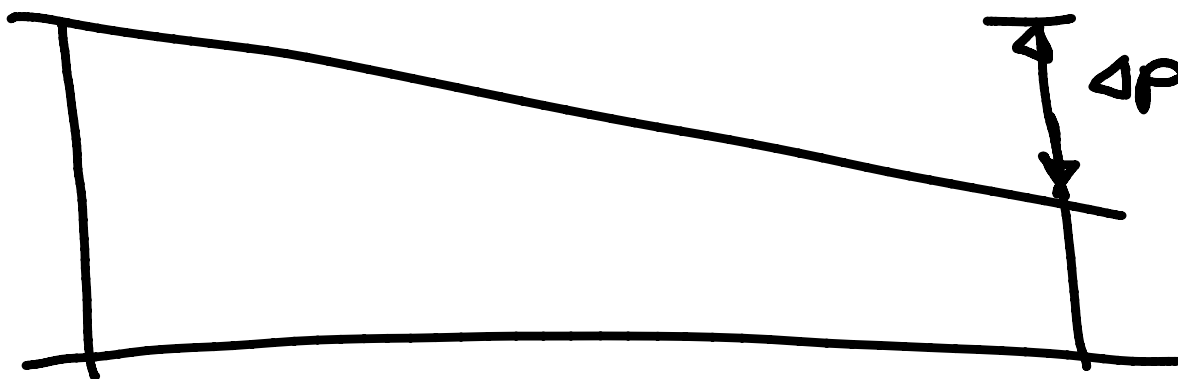


Grundlagen der  
Turbomaschinen und  
Fluidsysteme



$P_1$

$$P_2 = P_1 - \Delta P$$



$$\Delta P = f_h(L, d, k, \nu, s, Q)$$

7-Größen.





$$\Pi_1 = \frac{\Delta P}{\bar{\mu}^2 \frac{S}{Z}} \quad \text{Verlust-  
ziffer} \quad \bar{\mu} := \frac{Q}{\frac{\pi}{4} d^2}$$

$$\Pi_1' = \frac{\Delta P}{Z \bar{\mu} / d}$$

$$\Pi_2 = \frac{\bar{\mu} d S}{Z} \quad \text{Reynoldszahl.}$$

$$\Pi_3 = \frac{L}{d} \quad \text{Rohrlänge}$$

$$\Pi_4 = \frac{k}{d} \quad \text{relativer Rauheit.}$$



$$\Delta P = f_L(Q, L, d, k, \nu, \rho)$$



$$\underbrace{\frac{\Delta P}{\frac{\rho}{2} \bar{u}^2}}_{\Pi_1} = f\left(\underbrace{Re}_{\Pi_2}, \underbrace{\frac{L}{d}}_{\Pi_3}, \underbrace{\frac{k}{d}}_{\Pi_4}\right)$$

$$Re = \frac{\bar{u} d \rho}{\nu}$$

$$\bar{u} := \frac{Q}{\frac{\pi}{4} d^2} \text{ mit } Q \text{ nach (1)}$$

$$\Pi_1 * \Pi_2 \frac{1}{2} = \Pi_1' = \frac{\Delta P}{\nu \bar{u} / d}$$

Bei der Analyse der Dimensionenmotik  
benutze Sie Erfolge.

$$Re = \frac{\bar{u} d \rho}{\eta} = \frac{\bar{u}^2 \rho}{\eta \bar{u} / d} = \frac{\text{Inertial Kraft}}{\text{viskose Kraft}}$$

$$Re = \frac{\bar{u} d \rho}{\eta} = \frac{\bar{u} d \rho}{\left(\frac{\eta^2}{\rho}\right)} = \frac{\text{Aufspritzkraft}}{\text{Materialkraft}}$$

$$\tau = \eta \dot{\gamma} \rightarrow [\tau] = \left[ \frac{\tau}{\dot{\gamma}} \right] = \frac{F}{L^2} T = L^{-1} M T^{-1}$$



$$Re = \frac{\bar{w} d \rho}{\eta} = \frac{\bar{w} d / d^2}{\nu / d^2}$$

$\nu = \eta / \rho$  kinematische Viskosität

$$Re = \frac{\text{Diffusionszeit der Rotation}}{\text{Konvektionszeit}} = \frac{d^2 / \nu}{d / \bar{w}}$$



Grenzwert betrachte.

$$\boxed{Re \ll 1}$$

$$\boxed{Re \rightarrow 0}$$

Trägheit  $\ll$  viskose Kraft  
 $\sim \rho$   $\sim \eta$

dann spielt die  
Dichte  $\rho$  in dem Problem  
keine Rolle

$$\frac{\Delta P}{\frac{\rho}{2} \bar{u}^2} = f\left(\frac{\bar{u} d \rho}{\eta}, \frac{L}{d}, \frac{k}{d}\right) = \frac{1}{Re} f_h\left(\frac{L}{d}, \frac{k}{d}\right)$$

$$\frac{\Delta P}{\eta \bar{u} / d} = \dots \quad \lim_{Re \rightarrow 0} f \sim Re^{-1}, \text{ da nur dann}$$

die Dichte  $\rho$   $\ll$   $\eta$ .



TECHNISCHE  
UNIVERSITÄT  
DARMSTADT



Grundlagen der  
Turbomaschinen und  
Fluidsysteme

$Re \rightarrow 0$ : Schichtströmung  
hier: laminare Strömung

$$\lim_{Re \rightarrow 0} \zeta \left( Re, \frac{L}{a}, \frac{k}{a} \right) = \frac{1}{Re} \zeta \left( \frac{L}{a}, \frac{k}{a} \right)$$
$$= \frac{1}{Re} \frac{L}{a} \lambda \left( \frac{k}{a} \right)$$

$Re \rightarrow \infty$

$$\lim_{Re \rightarrow \infty} \zeta \left( Re, \frac{L}{a}, \frac{k}{a} \right) = \frac{L}{a} \lambda \left( \frac{k}{a} \right)$$

Tropfen  $\Rightarrow$  viskose Kräfte  $\rightarrow$   $Re$  muß werden.  
 $\sim \rho$   $\sim \eta$



TECHNISCHE  
UNIVERSITÄT  
DARMSTADT



Grundlagen der  
Turbomaschinen und  
Fluidsysteme

