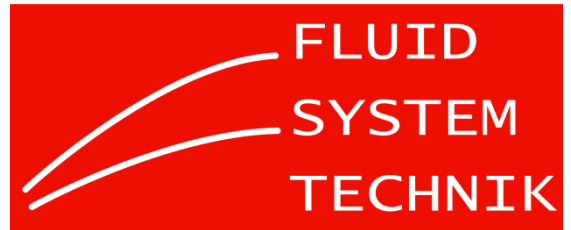


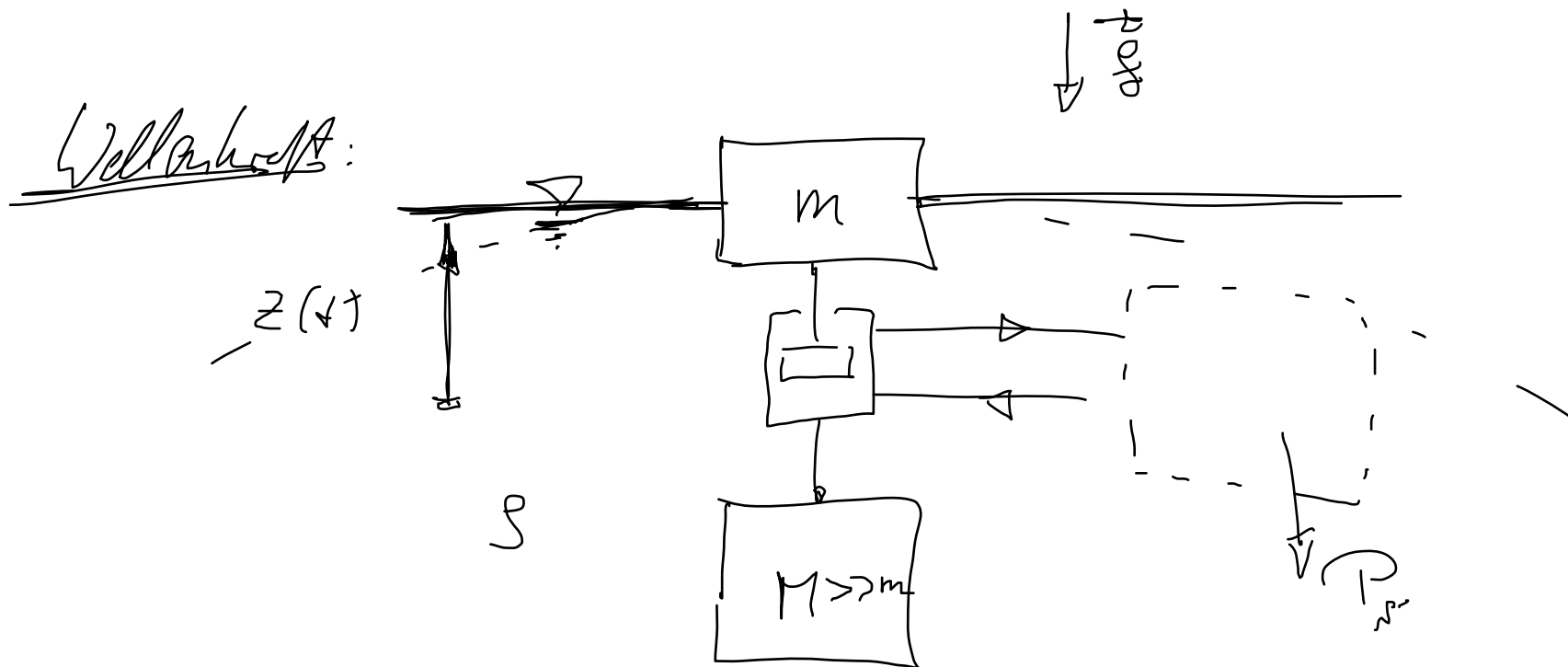
Shakerungsgesetze



TECHNISCHE  
UNIVERSITÄT  
DARMSTADT



Prof. Dr. Ing. Peter Pelz  
Wintersemester 2011/12  
Optimierung und Skalierung  
von Fluidsystemen  
Vorlesung 6



Metzler, Mannel:

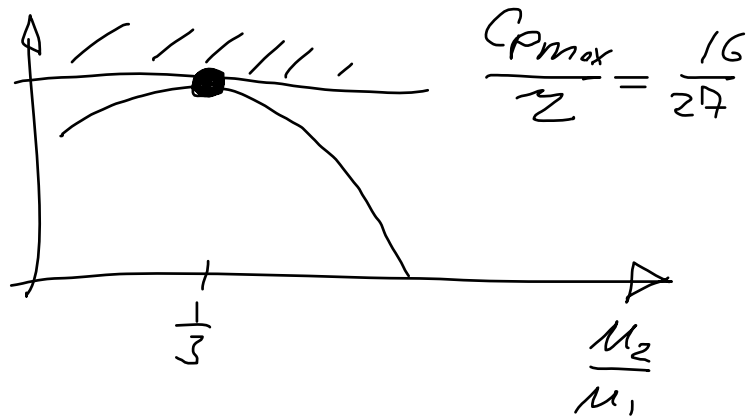
- Experimentell
- Konstruktiv
- Analytisch
- Regulatorisch

Weniger  
Pelz

Optimierung und Skalierung von WCV.

① Was ist das Energieansatz?

② Wie kann das System optimal  
betrieben werden } → Optimierungsaufgabe.  
→ Maschinengestalt  
liegt noch nicht  
fest!



③ Skalierungsaufgabe → Maschinengestalt liegt fest.

Wie ändert sich z.B. der Wirkungsgrad  
mit der Größe, Drehzahl ....



TECHNISCHE  
UNIVERSITÄT  
DARMSTADT



Optimierung  
und Skalierung von  
Fluidsystemen

Für den Erfolg einer Technologie sind  
maßgeblich verantwortlich.

1. Leistungsspezifischen Investitionskosten

$$\frac{\text{Invest in Euro}}{\text{elektrisch. Leistung in Watt}}$$

2.  $\frac{\text{Kosten pro Zeit}}{\text{elektrisch. Leistung in Watt}} \rightarrow \frac{\text{Euro}}{\text{Joule}}$

3. Robustheit des Systems  
(sehr kritisch bei Offshore)

4. Geschlechtliche Akzeptanz.



TECHNISCHE  
UNIVERSITÄT  
DARMSTADT



Optimierung  
und Skalierung von  
Fluidsystemen



# Skalieren von Turbomaschinen

Der aerodynamische oder der hydraulische  
Wirksamgrad ist ein Maß für die Dissipation  
durch Reibung in der Flüssigkeit (Luft, Wasser, ...)

MAA

1. HS für stationären Flussprozess // Änderung der Totalenthalpie.

$$\dot{W}_{\text{in}} + \dot{Q} = \dot{m} (h_{t2} - h_{t1}) \quad \checkmark$$

Wellenleistung    Wärmestrom    Massenstrom  
< 0, da Verluste    < 0, da Kraftmaschine



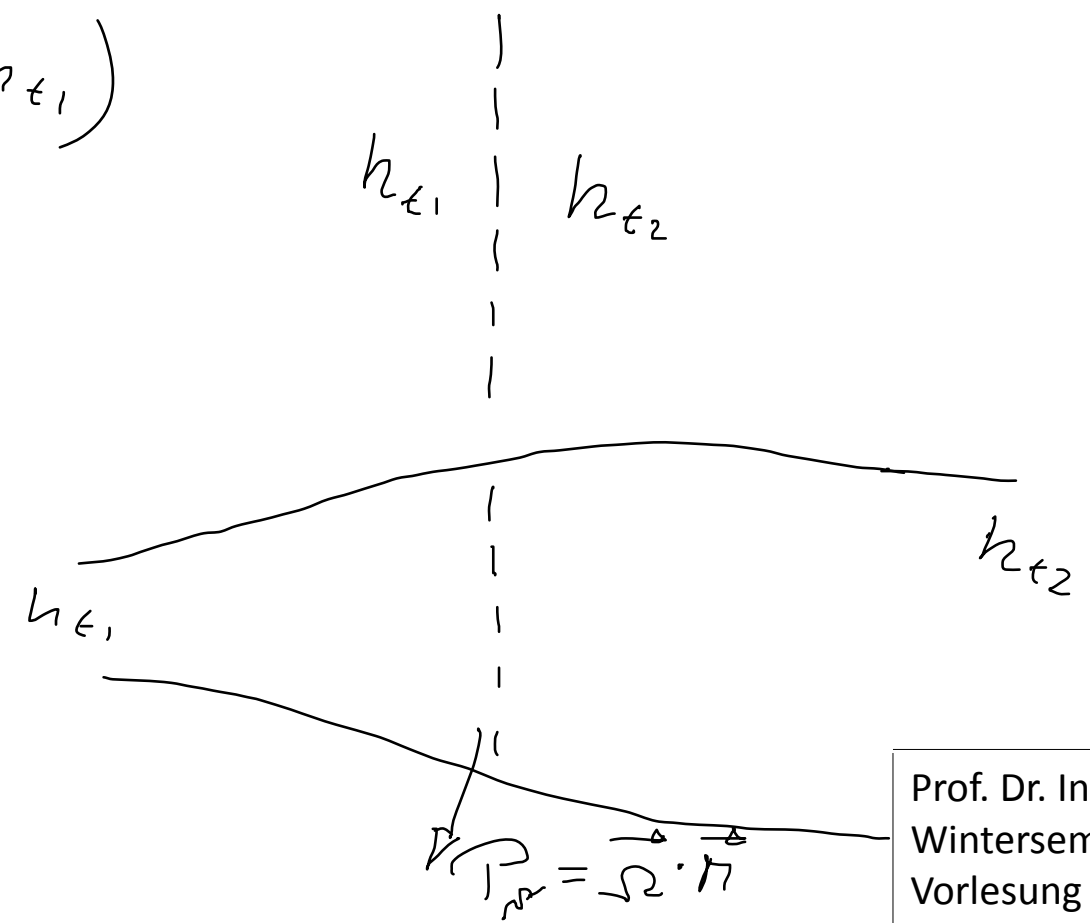
Wirkungsgrad (isentroper Wirkungsgrad) ist  
nur für adiabate Systeme definiert!

D.h.  $\dot{Q} \equiv 0$ .

$$P_{sr} = \dot{m} (h_{t2} - h_{t1})$$

Totalenthalpie

$$h_t := \frac{p}{\rho} + \frac{u^2}{2} + e$$





$$P_{\dot{S}}^{\text{Axiom}} = m \left( \left[ \frac{\bar{P}}{s} + \frac{u^2}{2} \right]_2 - \left[ \frac{\bar{P}}{s} + \frac{u^2}{2} \right]_1 \right) +$$

$y_{\epsilon} < 0$

$$+ m \left( e_2 - e_1 \right)$$

$y_{\nu} > 0$

inkompressible Reiz:

$$= c (T_2 - T_1)$$

Die Erhöhung der inneren Energie

$$e_2 - e_1 = c_{\nu} (T_2 - T_1)$$

Kalorisch ideales  
Gas.

Def.

$$P_{\dot{S}} := m y_{\epsilon} \eta$$

$$\eta = \frac{P_{\dot{S}}}{m y_{\epsilon}} = \frac{m (y_{\epsilon} + y_{\nu})}{m y_{\epsilon}} = \frac{y_{\epsilon} + y_{\nu}}{y_{\epsilon}} = 1 + \frac{y_{\nu}}{y_{\epsilon}} < 1$$

Achtung: Mischrohr Bewill isentrope Wirbelsrad.

Beweis adiabater Wirbelsrad.



$$\eta := 1 + \frac{y_v}{y_e} \quad \leadsto \quad 1 - \eta = -\frac{y_v}{y_e} \quad \text{Ineffizienz.}$$

Totale Differential des Wirbelsrad.  $\rightarrow$  ~~Wird~~  $y_e = -y_v / (1 - \eta)$

$$d\eta = \frac{dy_v}{y_e} - \frac{y_v}{y_e^2} dy_e$$

$$= -(1 - \eta) \frac{dy_v}{y_v} - \frac{y_v}{y_e} \frac{dy_e}{y_e} = -(1 - \eta) \frac{dy_v}{y_v} + (1 - \eta)^2 \frac{dy_e}{y_v}$$





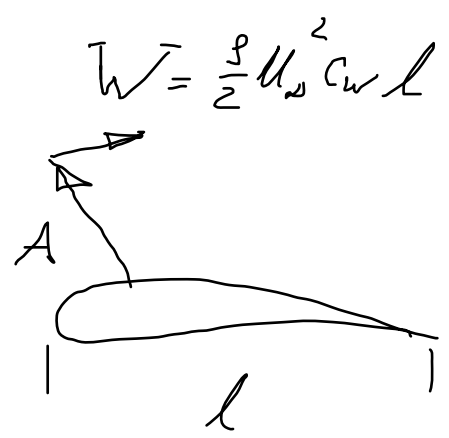
$$d\eta = -(1-\eta) \frac{dY_V}{Y_V} + (1-\eta)^2 \frac{dY_E}{Y_V}$$

z.B.  $\eta = 0.8 \rightarrow 1-\eta = 0.2$

$$(1-\eta)^2 = 0.04$$

$$d\eta \approx -(1-\eta) \frac{dY_V}{Y_V}$$

$\frac{dY_V}{Y_V} \stackrel{\text{lightbulb}}{=} \frac{dC_W}{C_W}$



$$W = \frac{\rho}{2} U_\infty^2 C_W l$$

Reibung, Dissipation.

$$Y_V = e_2 - e_1$$



$$\underline{\underline{d\eta = - (1-\eta) \frac{dC_w}{C_w}}}$$

↙  $\frac{d\eta}{\eta}$  nennt man logarithmisch Änderung ↘

$\varepsilon := 1 - \eta$  Ineffizienz

$$\underline{\underline{\frac{d\varepsilon}{\varepsilon} = \frac{dC_w}{C_w} + O(\varepsilon)}}$$



Die logarithmische Änderung der Transmittanz  $\varepsilon = 1 - \zeta$   
ist näherungsweise gleich der logarithmischen  
Änderung des Gesamtwiderstands bei weichen  $C_w$

$$\frac{d\varepsilon}{\varepsilon} = \frac{dC_w}{C_w}$$

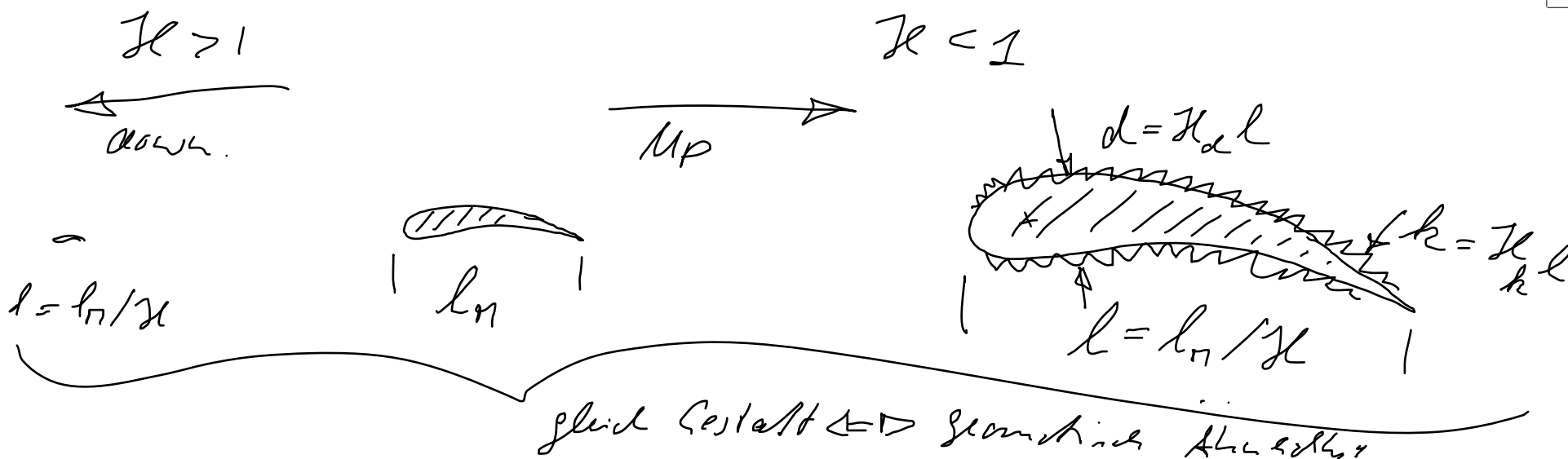
$$d\zeta = -(1 - \zeta) \frac{dC_w}{C_w}$$

$$\Delta \zeta \approx - (1 - \zeta) \frac{\Delta C_w}{C_w}$$

Aufwertgleichung  
Skalierungsmethode.



$$C_w = \frac{W}{\frac{\rho}{2} u_\infty^2 l} = C_w \left( Re, Ma, \frac{k}{l}, \underbrace{\text{Gestalt}}_{\mathcal{H}_1, \dots, \mathcal{H}_n} \right)$$



$M \hat{=}$  „Modell“

$\mathcal{H} := \frac{l_m}{l}$  geometrische Skalierungsfakt.

$\mathcal{H} < 1$  das Modell wird hochskalig  $M_p$  scaling  
 $\mathcal{H} > 1$  „herunterstell.“  $D_p$  scaling



$$W = W(\rho, \mu, l, \rho, \mu, \rho, a, k, \underbrace{\alpha_1, \dots, \alpha_n}_{\text{Gestalt}})$$

Gestalt

$W$  Widerstandskraft pro Fläche

$\mu$  dynam. Viskosität

$\rho$  Dichte

$a$  Wellenlänge

$l$  Zylinderlänge

$\mu_0$  Strömungsgesch.

$k$  Rauheit

↓ Willkürlich!

dimensionallos

physikalische Größen

SI

cgs

[LMT]-System {m kg sec} {cm g sec}

[LFT]-System {m kp sec}

Basiseinheiten-System

Basisgrößen



$$\frac{W}{S} = f_n \left( M\omega, l, \frac{\mu}{S}, \cancel{S}, a, k, \mathcal{R}_i \right)$$

$$\left\{ \frac{W}{S} \right\} = \frac{\cancel{kg} \frac{m}{sec^2} m^3}{m \cancel{kg}}$$

*hinreichend viskos.*

1

1000

$$S = 1 \frac{kg}{m^3} = 1000 \frac{g}{m^3}$$

Nur die Dichte ist eine dynamische Größe