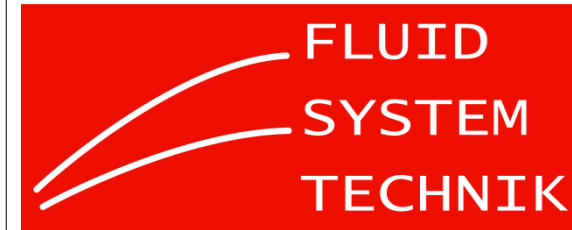


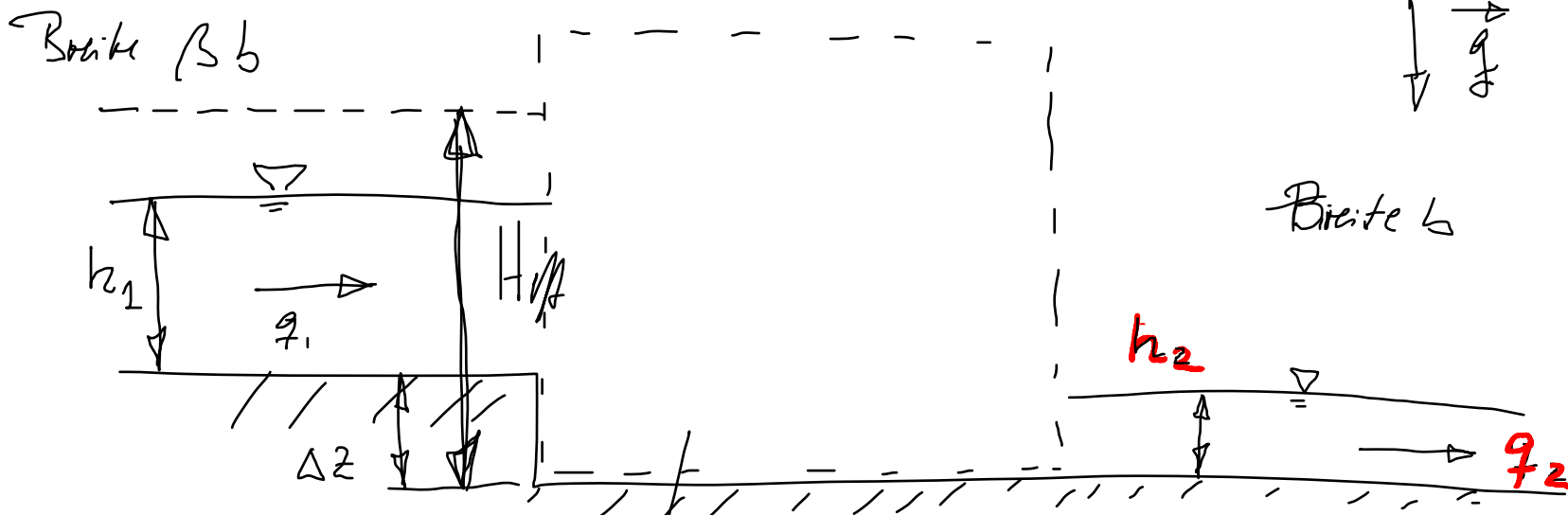
Optimaler Betrieb eines Wasserkraftwerkes



TECHNISCHE
UNIVERSITÄT
DARMSTADT



Prof. Dr. Ing. Peter Pelz
Wintersemester 2011/12
Optimierung und Skalierung
von Fluidsystemen
Vorlesung 9



$$h_1 \neq h_{10}$$

$$q_1 \neq q_{10}$$

$$P_T = \vec{M} \cdot \vec{\Omega}$$

$$q_2 = \frac{Q}{b}$$

Volumenstrom
pro Querschnitt.

Aufgabe: Bestimme die Optimierungsaufgabe

in den Variablen h_2, q_2 über V ,

dass $P_T = \vec{M} \cdot \vec{\Omega} = \int_{N_{\text{Welle}}} \vec{t} \cdot \vec{n} d\sigma'$ maximal
wird.

$$H_w = \Delta z + h_1 + \frac{u_1^2}{2g} \quad u_1 = \frac{q_1}{h_1} \quad \text{ist gegeben}$$



Das Energiegebot wird über die
effektive Höhe h_{eff} gegeben.

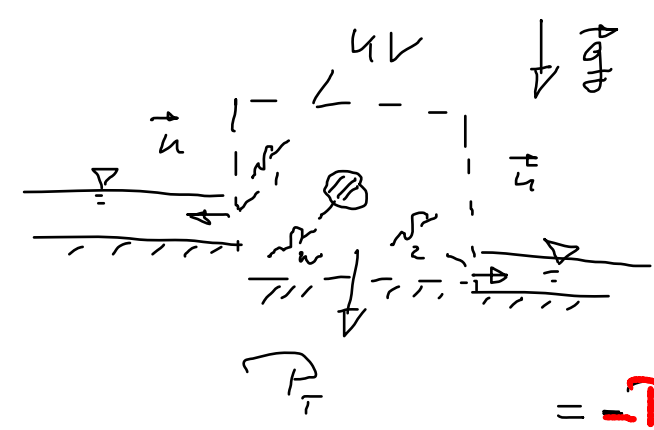
1. Hauptsatz in integraler Form

$$\underbrace{\frac{DE}{Dt} + \frac{DU}{Dt}}_{\downarrow} = \underbrace{P + \dot{Q}}_{\uparrow}$$

$$\frac{\partial}{\partial t} \int_V \left(\rho e + \rho \frac{u^2}{2} \right) dV + \underbrace{\rho Q \left(\frac{u_2^2}{2} - \frac{u_1^2}{2} \right)}_{\substack{\text{Fluss der kinet.} \\ \text{Energie}}} + \underbrace{\rho Q (e_2 - e_1)}_{\substack{\text{Fluss} \\ \text{in den} \\ \text{E-1.}}} = \underbrace{\int_{N_{Welle}} \vec{t} \cdot \vec{n} dA}_{= -P_T} + \int_{N_1 + N_2} \vec{t} \cdot \vec{n} dA + \int_V \rho \vec{g} \cdot \vec{n} dV$$

Im zeitlichen Mittel
verschwindet das Integral

$$\frac{\partial}{\partial t} \int \phi dV \equiv 0$$





$$\rho Q \left(\frac{u_2^2}{2} - \frac{u_1^2}{2} \right) + \rho Q (e_2 - e_1) = -\dot{P}_T + \int_{S_1 + S_2} \vec{t} \cdot \vec{n} dS' +$$

$$+ \int_V \rho \vec{g} \cdot \vec{n} dV$$

Zum Volumenintegral

oder zur Geibung des Volumens $\rho \vec{g} = -\rho \nabla \Psi$ Ψ ist das Potential der Schwerkraft.

$$\int_V \rho \vec{g} \cdot \vec{n} dV = \int_V -\rho \nabla \Psi \cdot \vec{n} dV$$

$$\vec{g} = -g \vec{e}_z, \text{ dann ist}$$

$$\Psi = gz + \text{const.}$$

$$= \int_V -\rho \nabla \cdot (\Psi \vec{n}) dV + \int_V \Psi \nabla \cdot (\rho \vec{n}) dV$$

$$= - \oint_{S_2} \Psi \rho \vec{n} \cdot \vec{n} dS'$$

$\equiv 0$, für inkompressible Strömung
oder für stationäre Strömung.



Kontinuitätsgleichung in differentieller Form

$$\frac{\partial \rho}{\partial t} + \nabla \cdot (\rho \vec{u}) = 0 \quad \text{und} \quad \text{Zustandsintegral} \\ \text{verknüpft.}$$

$$\int_V \rho \vec{u} \cdot \vec{n} \, dV = \oint_S -\rho \psi \vec{n} \cdot \vec{n} \, dS'$$

Leistung der
Volumenstrom ρh \rightarrow = Fluß des Potentials über die
Grenzen des Kontrollvolumens.

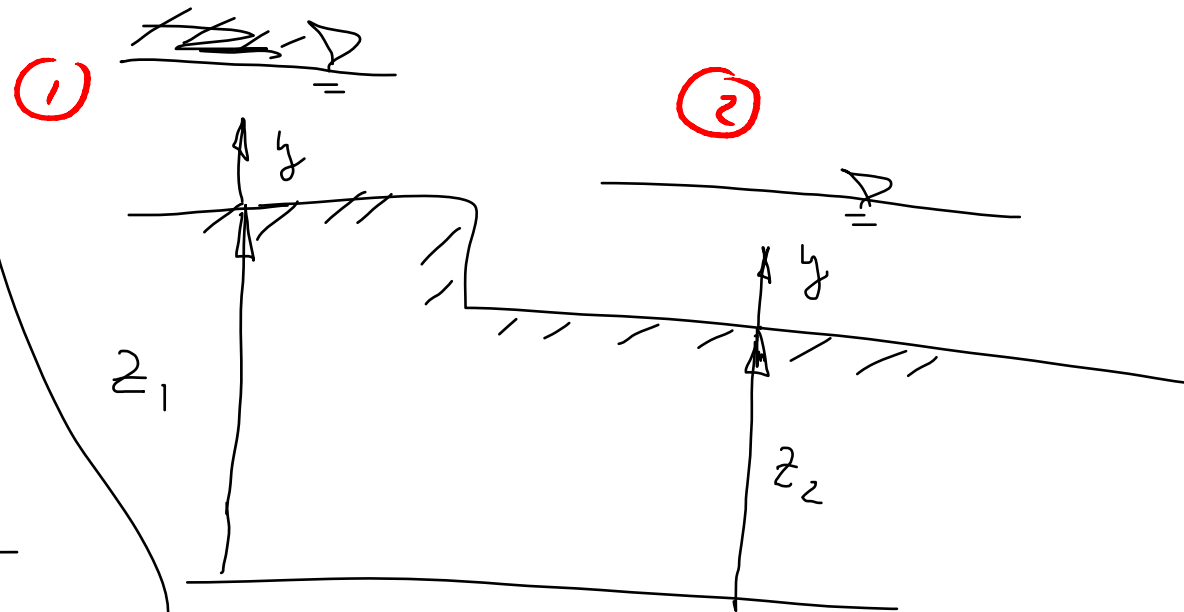


$$\rho Q \left(\frac{u_2^2}{2} - \frac{u_1^2}{2} \right) + \rho Q (e_2 - e_1) + \rho Q g \frac{z_2 - z_1}{\rho} =$$

$$= -P_T + \int_{S_1 + S_2} \vec{z} \cdot \vec{u} dS + \int_{S_1 + S_2} -\rho g y \vec{u} \cdot \vec{n} dS$$

$$\psi_1 = g \left(\underbrace{z_1}_{a} + \underbrace{y}_{b} \right)$$

$$\psi_2 = g (z_2 + y)$$



Annahme: Ausg. fließen
strömig an 1, an 2.

$$\vec{z} = - \left[P_0 + \rho g (z - y) \right] \vec{n} \quad \text{hydrostatischer Spannungszustand.}$$



$$\rho Q \left(\frac{u_2^2}{2} - \frac{u_1^2}{2} + e_2 - e_1 + z_2 g - z_1 g \right) = -P_T +$$

$$+ \int_{\Omega_1 + \Omega_2} -\rho g (h - y) \vec{n} \cdot \vec{n} d\Omega + \int_{\Omega_1 + \Omega_2} -\rho g y \vec{n} \cdot \vec{n} d\Omega$$

$$\rho Q \left(\frac{u_2^2}{2} - \frac{u_1^2}{2} + e_2 - e_1 + z_2 g - z_1 g + h_2 g - h_1 g \right) = -P_T \quad \Bigg| \quad \frac{1}{\rho Q g}$$

$$\underbrace{\left(\frac{u_2^2}{2g} + h_2 + z_2 \right)}_{H_2} - \underbrace{\left(\frac{u_1^2}{2g} + h_1 + z_1 \right)}_{H_1} + \underbrace{\frac{e_2 - e_1}{g}}_{h_r} = - \frac{P_T}{\rho Q g} - H_T$$



$$H := h + z + \frac{u^2}{2g} \quad \text{total head}$$

$$h_v = \frac{e_2 - e_1}{\rho} = \frac{c}{\rho} (T_2 - T_1) \quad \text{head loss} \quad \text{Verlusthöhe.}$$

c Wärmekapazität.

$$H_T = \frac{P_T}{\rho Q g} \quad \text{head drop} \quad \text{Fallhöhe.}$$

$$H_1 - H_2 = H_T + h_L$$

1. HS in inverted Form
(mit Bernoulli (als P))

😊 sehr einfach



$$H_1 - H_2 = H_T + h_L$$

\Leftrightarrow

$$H_1 - H_2 = \frac{1}{\eta} H_T, \text{ mit } \eta := \frac{1}{1 + \frac{h_L}{H_T}}$$

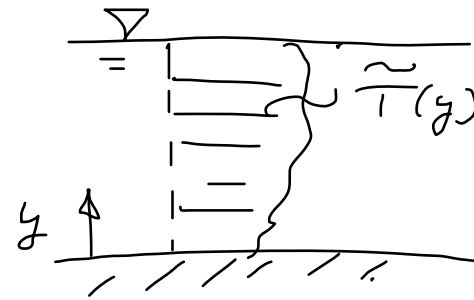
hydrokinetischer Wirkungsgrad der
Turbine

$$\eta = 1 - \frac{c}{\rho} \frac{T_2 - T_1}{H_1 - H_2}$$

(+) sehr temperaturabhängig
(-) sehr ungenau.



$$T := \frac{1}{Q} \int u \tilde{T} dS$$



$$P_T(h_2, q_2) = \underbrace{2 \int_0^q q_2 b}_{Q} (H_1 - H_2) \quad \text{1. H.N.S.}$$

$$H_{eff} := \Delta z + h_1 + \frac{q_1^2}{2g h_1^3} \quad \text{gegebene Größe}$$

$$P_T(h_2, q_2) = 2 \int_0^q q_2 b \left(H_{eff} - h_2 - \frac{q_2^2}{2g h_2^3} \right)$$



$$\nabla P_T \equiv 0$$

$$\leadsto f_{2opt} = \left(\frac{2}{5} H_{eff} \right)^{3/2} \frac{g}{f}^{1/2}$$

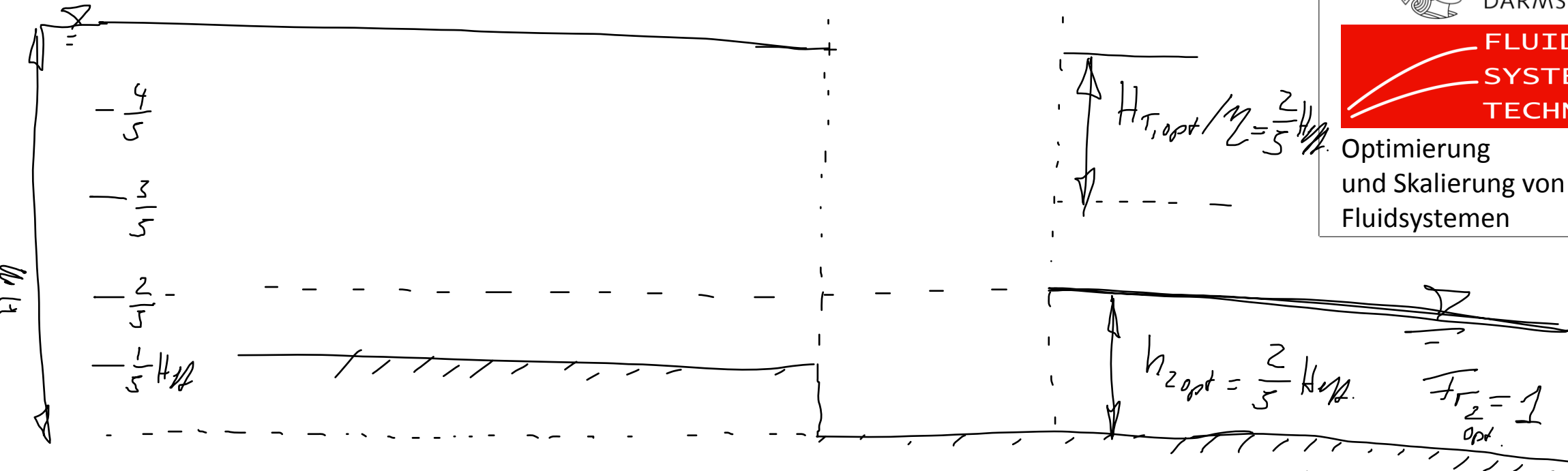
Einssetzen in die
1. H.S.

$$h_{2opt} = \frac{2}{5} H_{eff}$$

$$\hookrightarrow P_{T,opt} = \rho g \frac{3}{2} \left(\frac{2}{5} H_{eff} \right)^{5/2} b$$

besser geht es nicht!

$$H_{T,opt} = \frac{P_{T,opt}}{\rho Q g} = \frac{3}{5} \frac{2}{5} H_{eff}$$



$$q_{2,opt} = \left(\frac{2}{5} H_H \right)^{3/2} \cdot \frac{1}{2}$$

$$q_{2,opt} = \frac{1}{2} h_2^{3/2}$$

$$= \frac{1}{2} \left(\frac{2}{5} H_H \right)^{3/2}$$

$$Fr_{2,opt} = 1 = \frac{u_2}{\sqrt{g h_2}} \Big|_{opt} \Rightarrow u_2 = \sqrt{g h_2} \Big|_{opt}$$

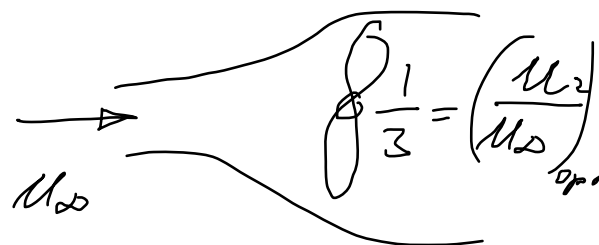
$$u_2 = \frac{q_2}{h_2} = \frac{1}{2} h_2^{1/2} \Big|_{opt}$$



Gildkraft

$$\frac{P_T}{\frac{\rho}{2} u_\infty^3 A} := C_P$$

$$\frac{C_{P_{opt}}}{\sum} = \frac{16}{27}$$



Verdrüpf.

$$\frac{P_T}{P_{avail}} := C_P$$

$$P_{avail} = 2 \rho g^{3/2} \left(\frac{2}{5} H_{eff} \right)^{5/2} = 2 P_{Tmax} / \sum$$



~>

$$\frac{C_{P_{opt}}}{\sum} = \frac{1}{2}$$

Definition dimensionloser Größe.

$$q_+ := \frac{q_2}{q_2^{1/2} H_{eff}^{3/2}}$$

$$h_+ := \frac{h_2}{H_{eff}}$$

$$q_{+opt} = \left(\frac{2}{5}\right)^{3/2}$$

$$h_{+opt} = \frac{2}{5}$$

$$C_p(h_+, q_+) = \frac{1}{2} \left(\frac{5}{2}\right)^{5/2} q_+ \left(1 - h_+ - \frac{1}{2} \frac{q_+^2}{h_+^2}\right)$$

1. NS



TECHNISCHE
UNIVERSITÄT
DARMSTADT



Optimierung
und Skalierung von
Fluidsystemen

