

Einführung in die numerische Modellierung

... von Strömung und Sedimenttransport

... in offenen Gerinnen

... in einem Gebirgsland

... von Naturge..

... mit BASEM...

Ziel: Begriffe einführen

Gleichungen und numerische Probleme erläutern

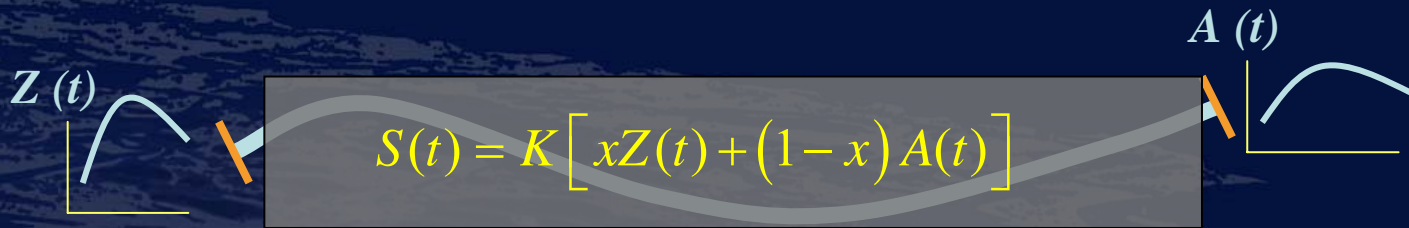
Schwierigkeiten aus Sicht des Anwenders

Fokus: Sedimenttransport



Flood-Routing-Verfahren

Hydrologische Verfahren



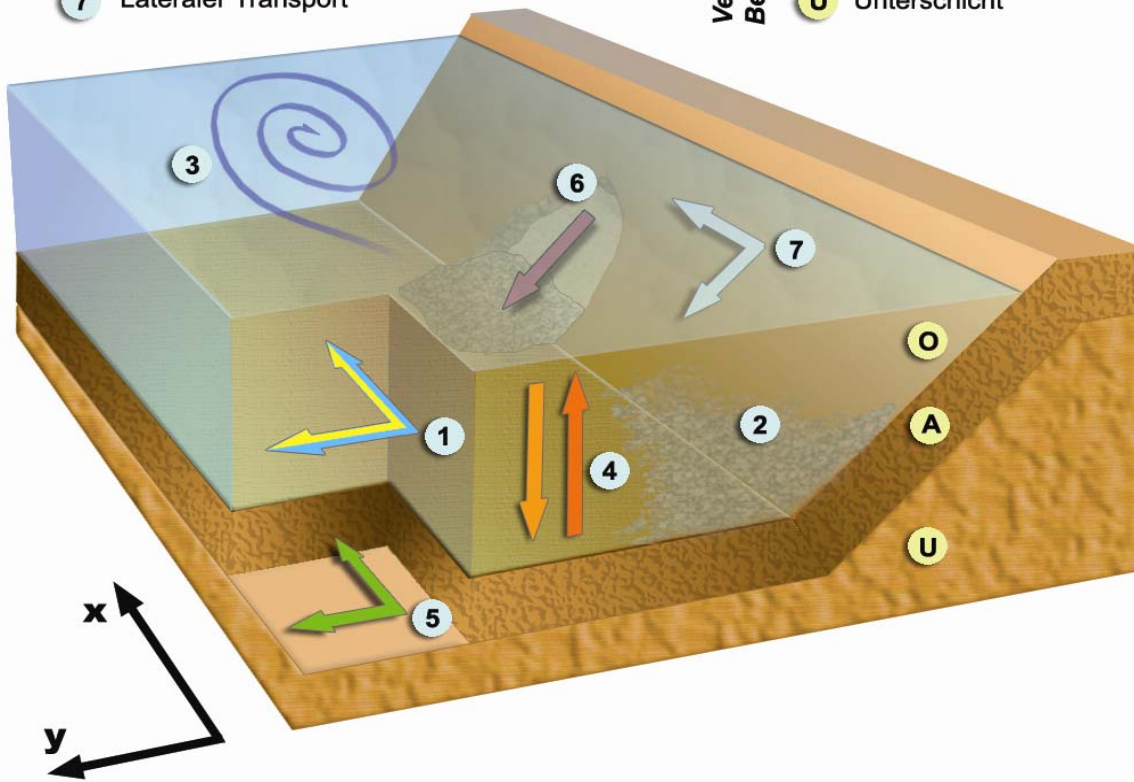
Hydrodynamische Verfahren



Prozesse

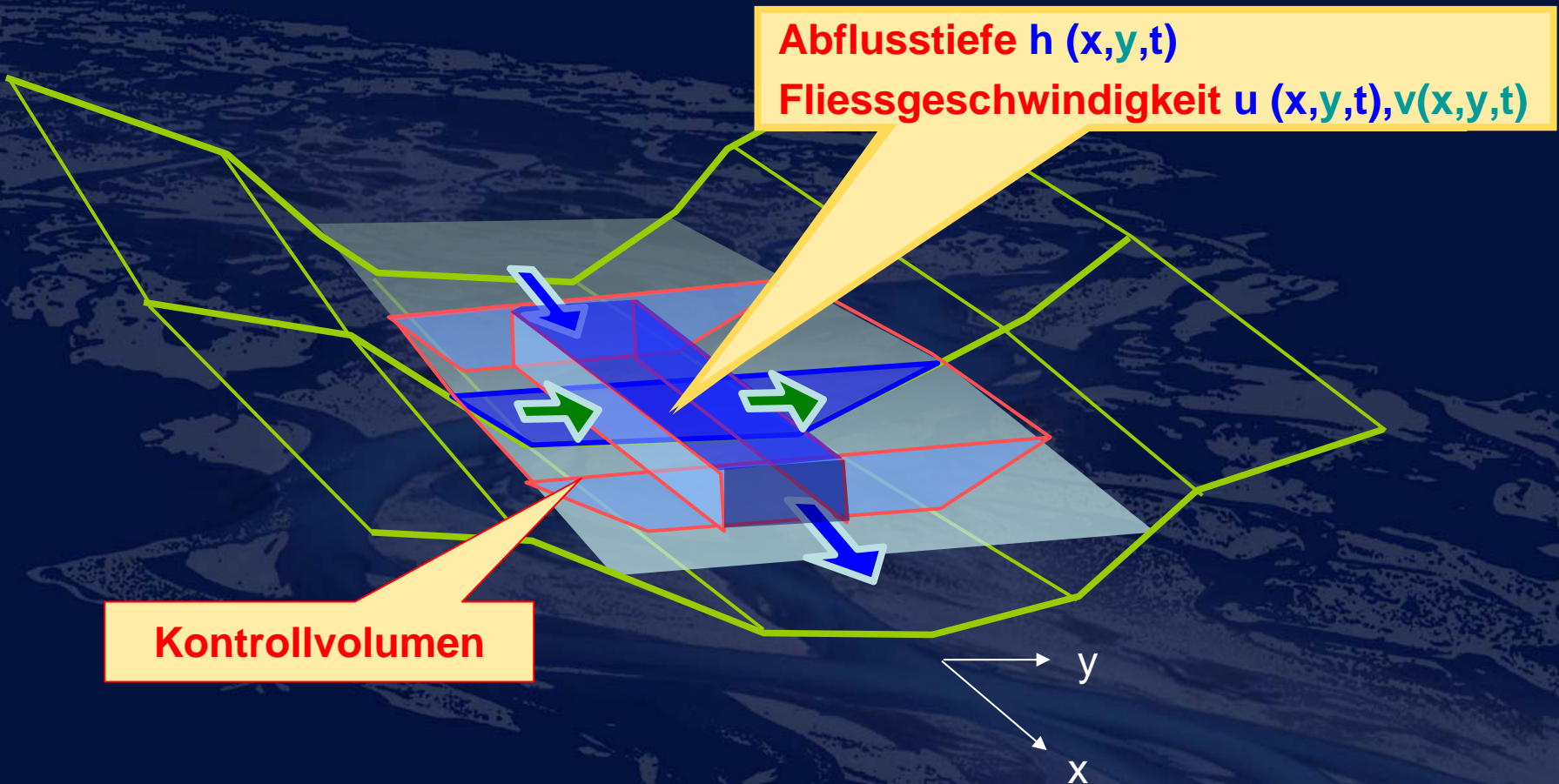
- Abgebildete Prozesse**
- 1 Strömung und Suspensionstransport
 - 2 Gerinnerauhgigkeit
 - 3 Innere Reibung, Turbulenz
 - 4 Sedimentation, Resuspension
 - 5 Geschiebetransport
 - 6 Gravitationsinduzierter Transport
 - 7 Lateraler Transport

- Vertikale Betrachtung**
- O Oberschicht
 - A Austauschschicht
 - U Unterschicht



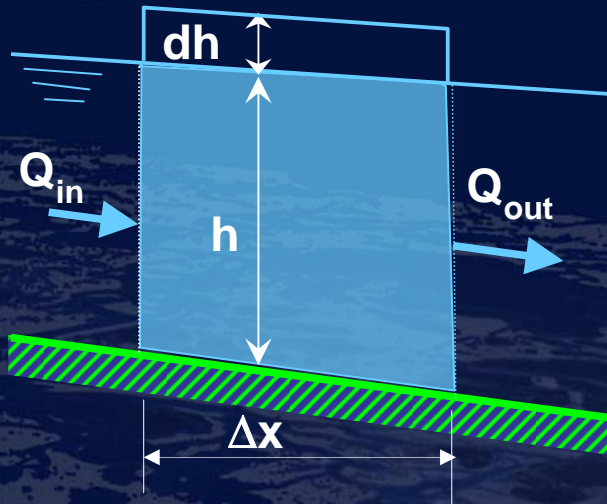


1d resp. 2d





Massenerhaltung



h: Abflusstiefe [m]
 Q: Volumenfluss [m³/s]

$$dh \cdot B \cdot \Delta x = (Q_{in} - Q_{out}) \cdot \Delta t$$

Volumenänderung in der Zeit Δt

B: Breite [m]
 A: Durchströmte Fläche [m²/s]

$$\frac{\partial A}{\partial t} + \frac{\partial Q}{\partial x} = q_{lat}$$

- Bietet kaum Probleme
- Lässt sich leicht überprüfen



Impulserhaltung

$$m \cdot b = \frac{d(mv)}{dt} = \sum \text{Kräfte}$$

$$\frac{\Delta I}{\Delta t} = \Delta I_f \quad +\Delta P \quad +G - R$$

Zeitliche Änderung des Impulses

Konvektive Beschleunig.

Druck

Gewicht

Reibung

$$-S_b + S_f = 0$$

$$\frac{\partial}{\partial x} \left(\frac{Q^2}{A} \right) + gA \left(\frac{\partial h}{\partial x} - S_b + S_f \right) = 0$$

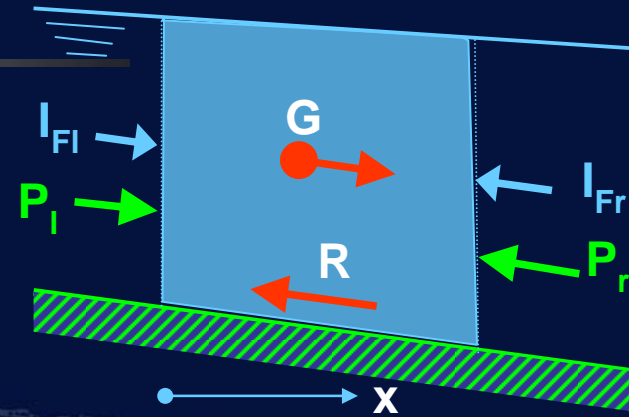
$$\frac{\partial Q}{\partial t} + \frac{\partial}{\partial x} \left(\frac{Q^2}{A} \right) + gA \left(\frac{\partial h}{\partial x} - S_b + S_f \right) = 0$$

Normalabfluss (Strickler)

$$v = k_{st} h^{2/3} \sqrt{S_f}$$

Staukurve: $Q(t) = \text{const.}$

De Sain-Venant Gleichung



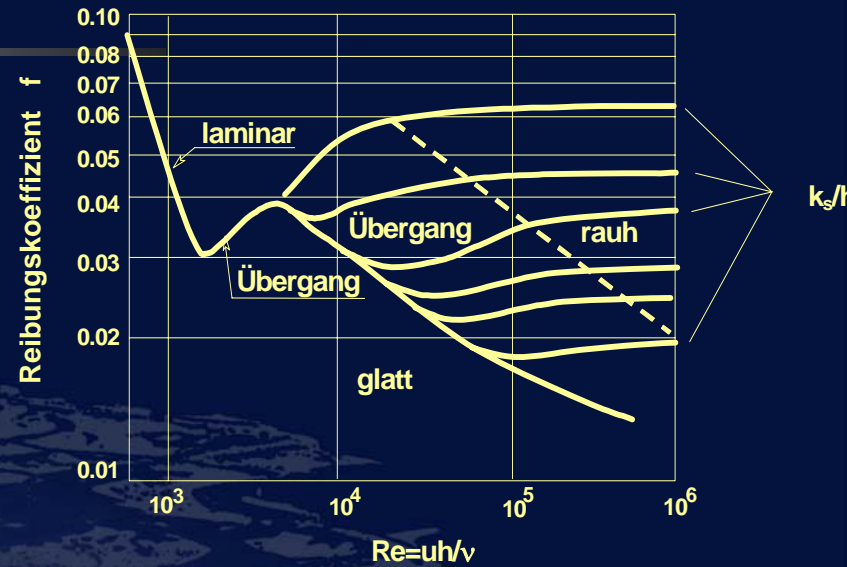
Problem: Nichtlinearität
Schliessbedingung



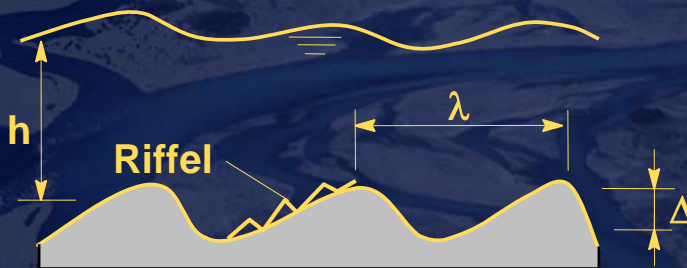
Reibung

Kornreibung: $c_f = 5.75 \log \left(\frac{12h}{k_s} \right)$

$k_s = (1.5 - 4.)d_{90}$



Formreibung:



λ : Wellenlänge der Düne

Δ : Wellenhöhe

Δ/λ : Steilheit





Feststofftransport

Gliederung nach Transportmechanismen

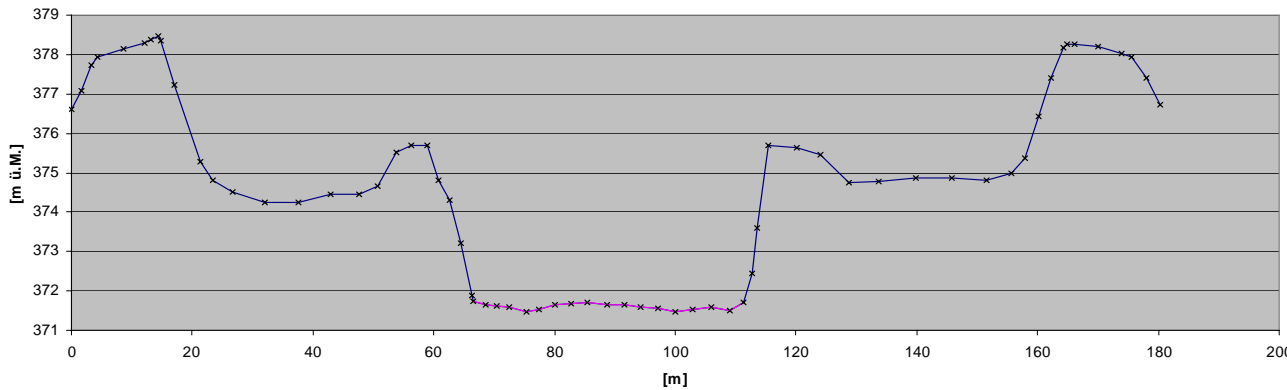




Geschiebe- vs. Schwebstofftransport



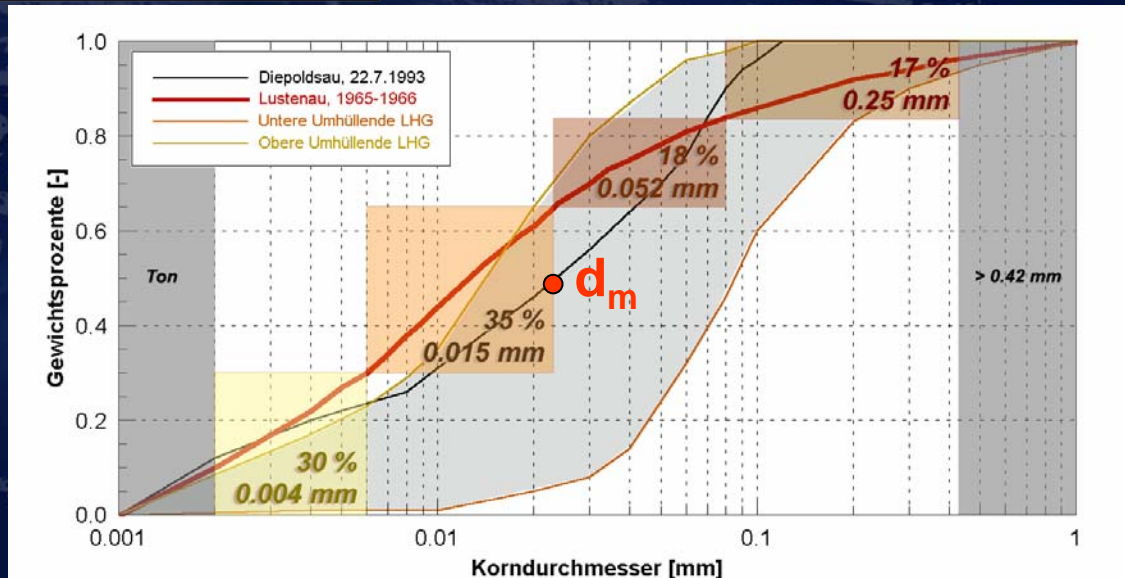
Altes Thurquerprofil



Übergang fließend > Murgang

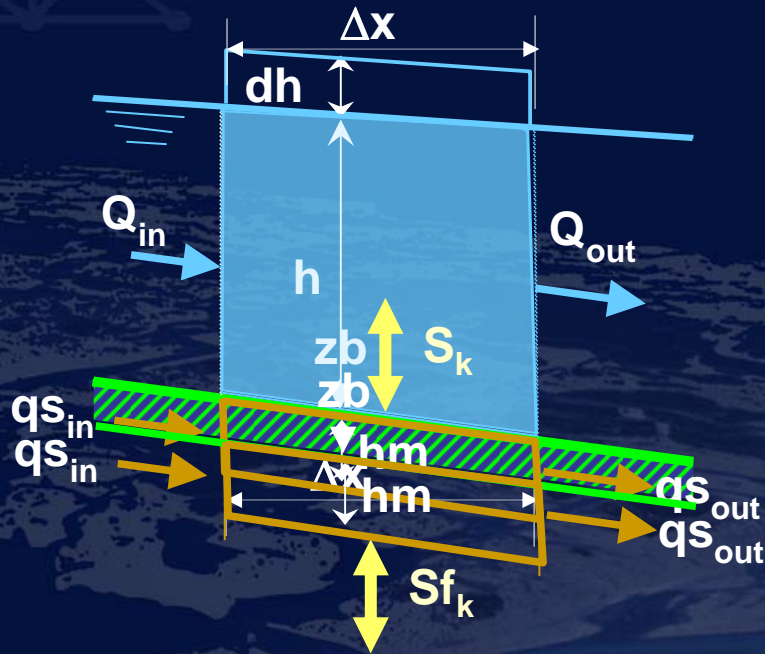


Mehrkornmodell





Massenerhaltung im Activelayer



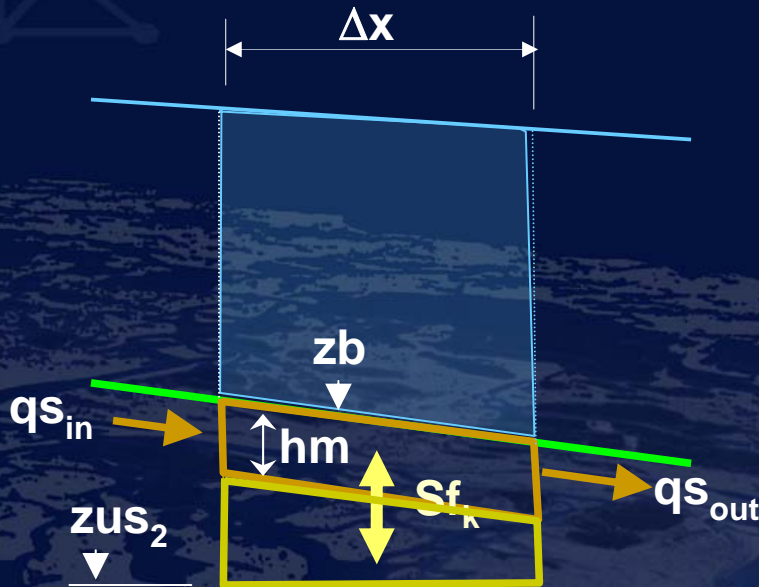
- β_k %-Volumen der Fraktion k am Gesamtvolumen [-]
- p Porosität [-]
- S_k Austausch Suspension [ms^{-1}]
- Sf_k Austausch Boden [ms^{-1}]
- Sl_k lokaler Zu- oder Wegfluss [ms^{-1}]

$$(1-p) \frac{\partial(\beta_k hm)}{\partial t} + \frac{\partial q_{s_k}}{\partial x} + S_k - Sf_k - Sl_k = 0$$

k Sortiergleichungen: Bestimmungsgleichung für β_k



Bestimmungsgleichung für z_b



- z_b : Sohlenkote [m]
- q_s : Geschiebefluss [m^3/ms]
- h_m : Dicke des Activelayers [m]
- S_k : Austausch Suspension [ms^{-1}]
- Sf_k : Austausch Boden [ms^{-1}]
- Sl_k : lokaler Zu- oder Wegfluss [ms^{-1}]

$$(1-p) \frac{\partial (z_b - h_m - z_{us_2})}{\partial t} + \sum_{k=1}^{nk} Sf_k = 0$$

$$(1-p) \frac{\partial z_b}{\partial t} + \sum_{k=1}^{nk} \left(\frac{\partial q_{s_k}}{\partial x} + S_k + Sl_k \right) = 0$$

Bodenevolutionsgleichung
Exnerggleichung



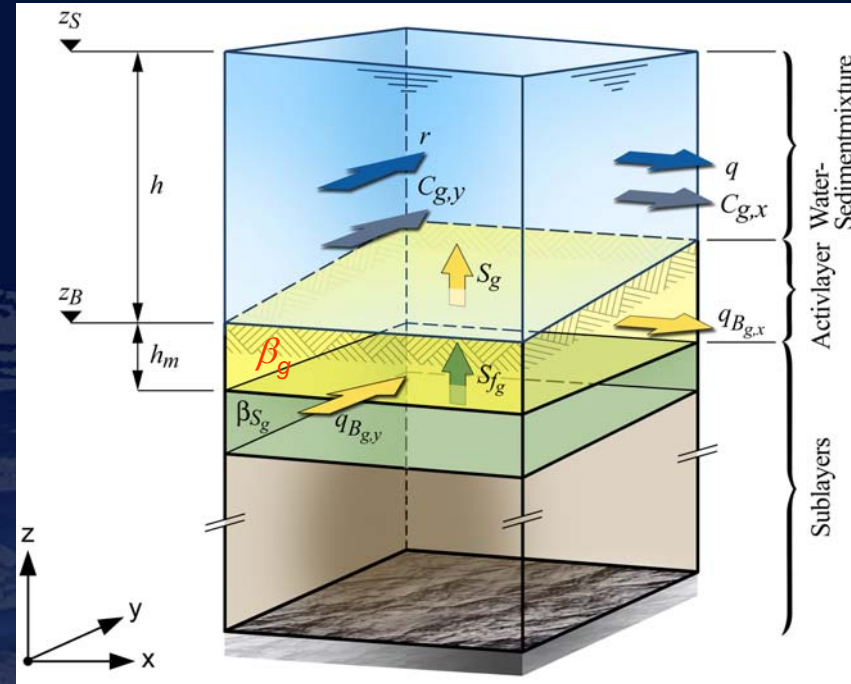
Gesuchte Grössen

Primäre Unbekannte

- **Wasser** h q r
- **Sediment** C_g z_b β_g

Sekundäre Unbekannte

- **Geschiebetriebrieb** q_{bx} q_{by}
- **Austauschschicht** h_m
- **Quellterme** S_g S_{fg}



Sekundäre Unbekannte sind Funktionen der primären Variablen

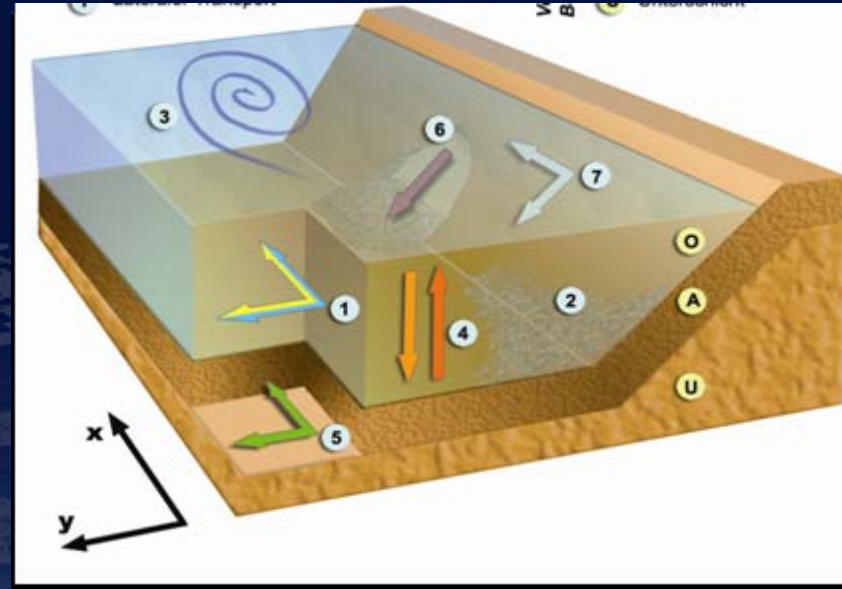
$$F(h, q, r, z_b, \beta_g, C_g)$$



Empirische Schliessbedingungen

Geschiebetrieb

$$qsx_k = qsx_{xk} + qsx_{yk} + qsx_{gk}$$



qsx_{xk} : Geschiebetrieb aufgrund der Strömung in x-Richtung

qsx_{yk} : lateraler Geschiebetrieb aufgrund Strömung in y-Richtung

qsx_{gk} : Rein gravitationsinduzierter Feststofftransport



Schliessbedingungen: Geschiebetransport

Geschiebetransport aufgrund Strömung in x-Richtung

$$qsx_{xk} = \beta_k (1 - \varphi_k) \xi_k qb_k$$

$$qb_k \sim (\tau - \tau_{cr})^{3/2}$$

$$\tau_{cr} = \theta_{cr} (\rho_s - \rho_w) g d_m$$

$$\tau_{cr} = \xi_k k_\beta k_\gamma \tau_{cr,h}$$

$$\xi_k = 0.85 \frac{d_m}{d_k}$$

$$\varphi_k = 0.25 + 0.325 \ln\left(\frac{u_*}{w_k}\right)$$

$$w_k = F(d_k, \nu, \rho, C)$$

qb_k : Transportkapazität (z.B. Meyer-Peter)

β_k : Anteil der Kornklasse k

φ_k : Faktor für Zuweisung zur Transportart
(Geschiebe/Suspension)

ξ_k : Hiding Function

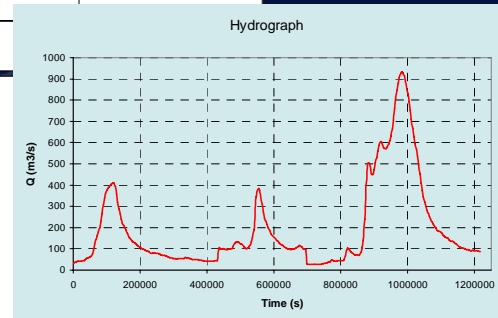
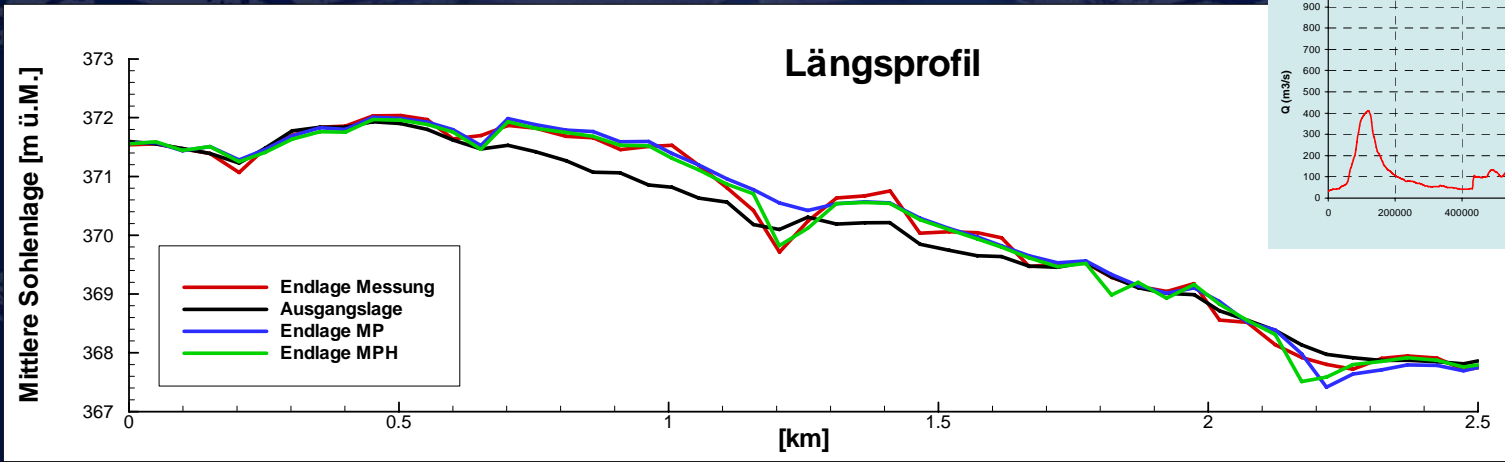
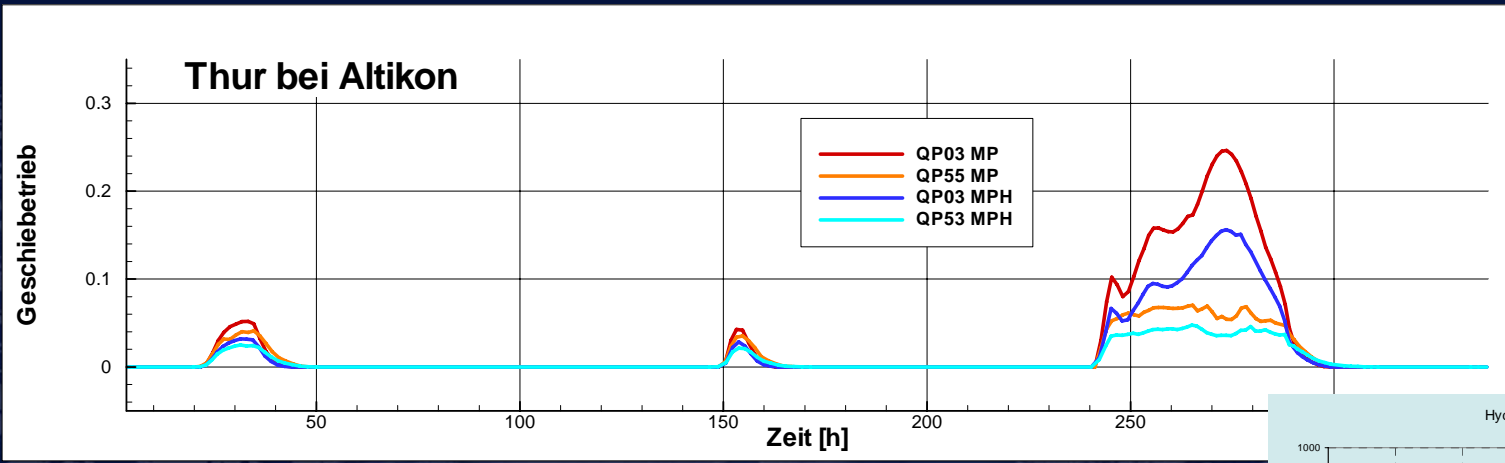
w_k : Sinkgeschwindigkeit

→ Kalibrierung ?



Beispiel zum Thema Geschiebetriebformel

Meyer-Peter vs. Meyer-Peter-Hunziker



→ Was ist richtig ?



Gleichungen → Lösung

Modell ⇒ Ausschnitt der Wirklichkeit

- **Zeitlich**

Anfangsbedingungen: $h(t_0, x, y)$, $q(t_0, x, y)$

- **Räumlich**

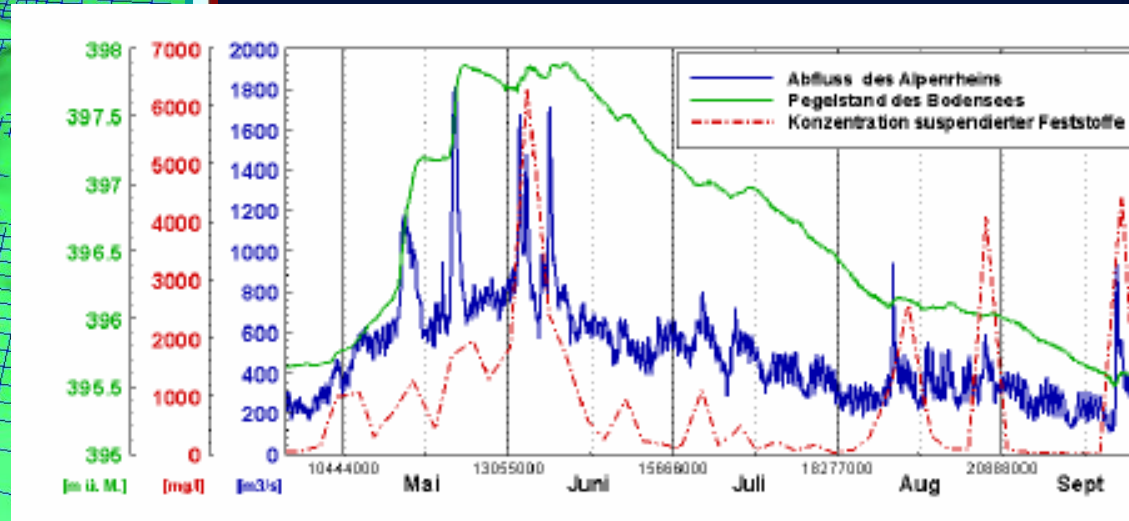
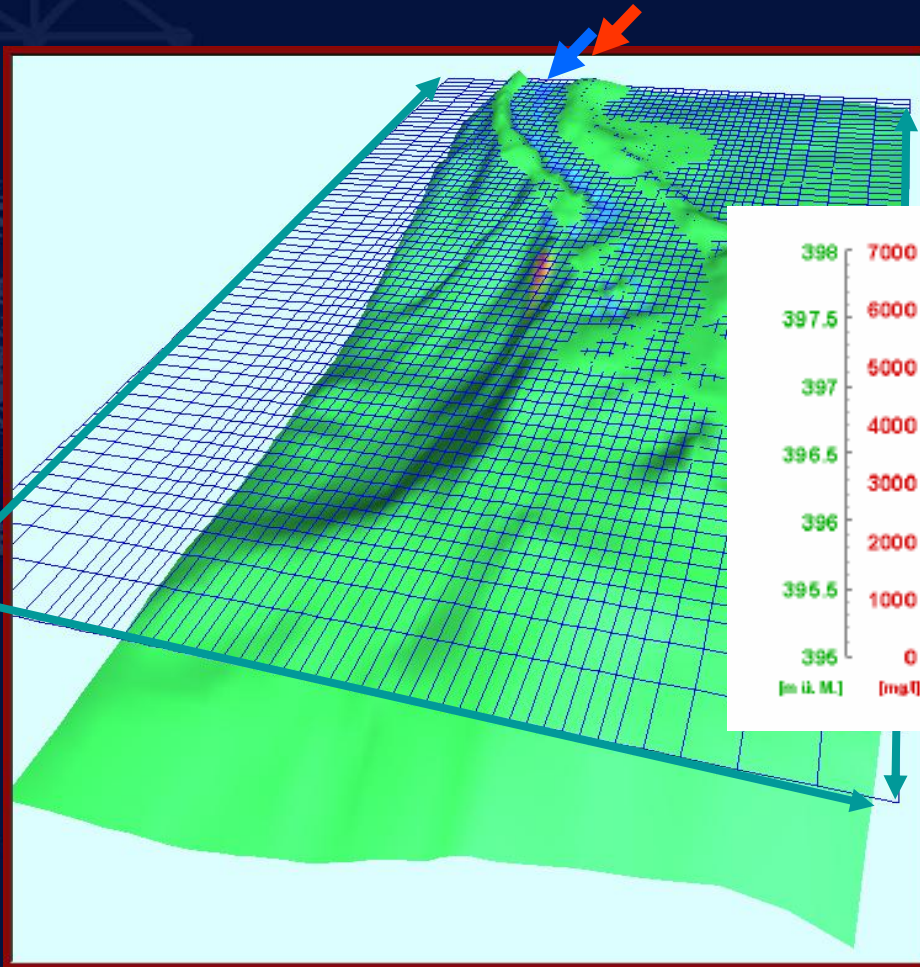
Randbedingungen: $Q(t)$, $Q_s(t)$

- **Hydrologie**
- **Sedimentzufluss ?**

→ RB beinhalten grösste Unsicherheit



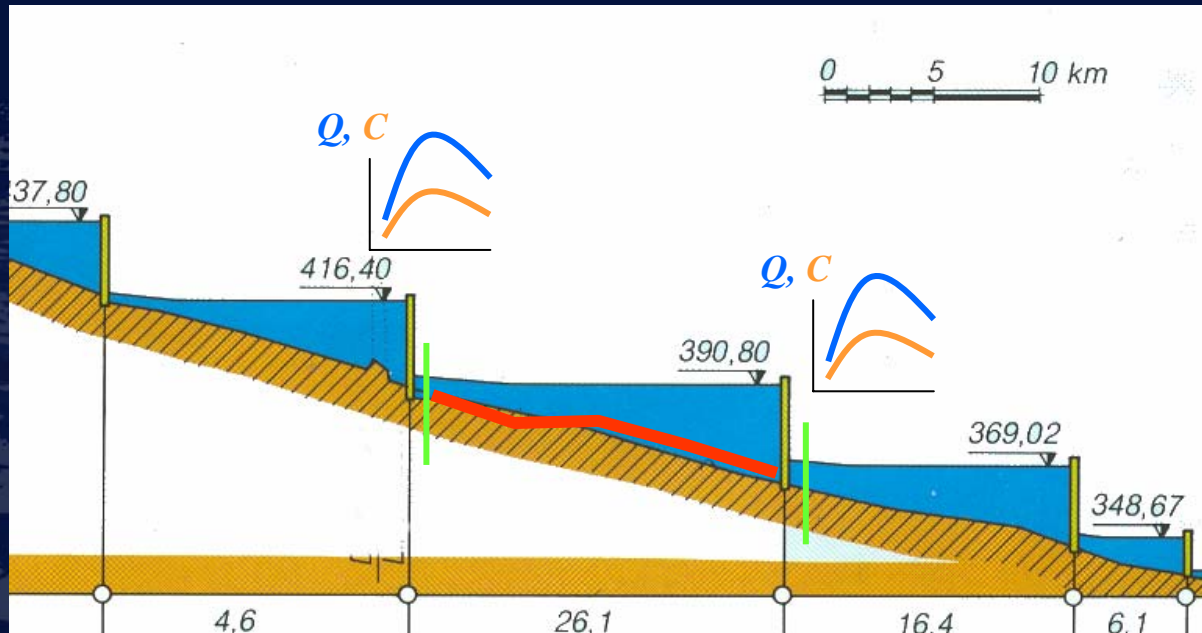
Randbedingungen



Typ der RB: Charakteristiken > schiessen/strömen



Probleme bei Messung der Feststoffe



→ Grosse Abweichungen in der Bilanz !



Schwebstoffbeziehung

$$C = a Q^b$$

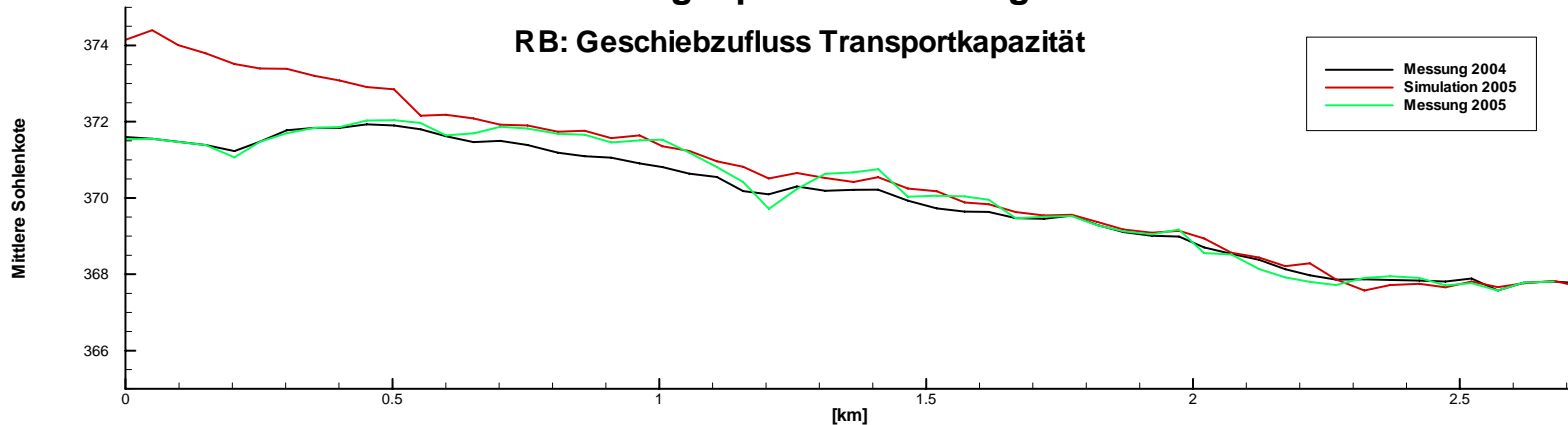
Konzentration [g/m ³]	Abfluss [m ³ /s]	Datum
8091	453	1.09.92
6794	704	1.10.91
5938	521	14.09.93
5342	848	25.08.87
5109	545	2.09.88
4599	799	15.10.93
3682	1352	16.06.87



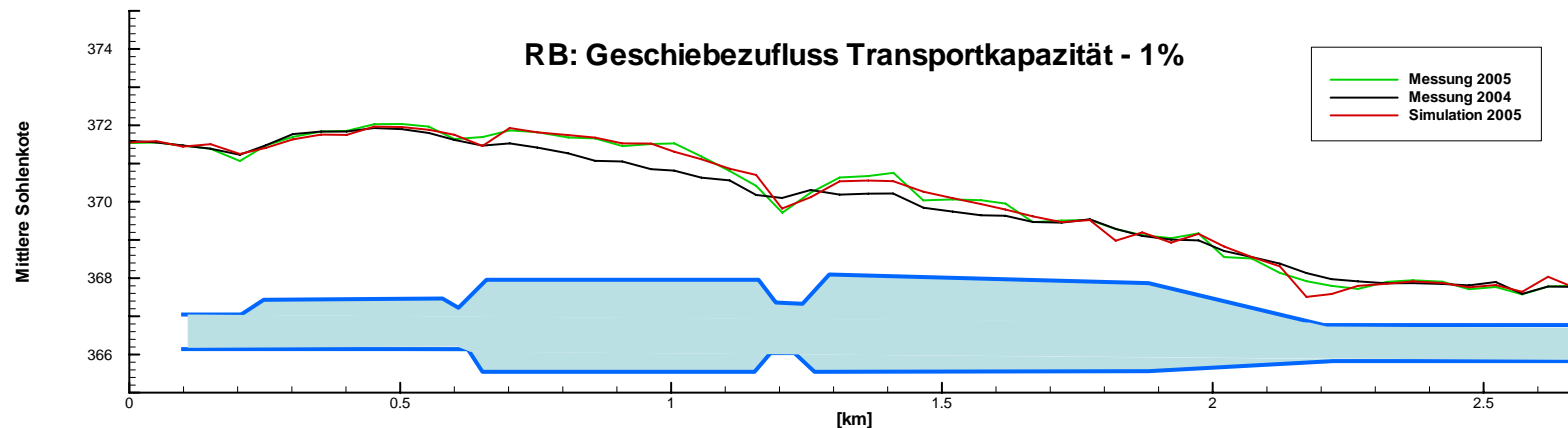
Randbedingung Geschiebe

Thur: Längenprofil Aufweitung Altikon

RB: Geschiebezuffluss Transportkapazität



RB: Geschiebezuffluss Transportkapazität - 1%



→ RB Feststofftransport > sensitiv



Mathematik → Numerik

$$\frac{\partial u}{\partial t} + \frac{\partial F(u)}{\partial x} = 0$$

explizit

implizit

Finite Differenzen

Finite Volumen

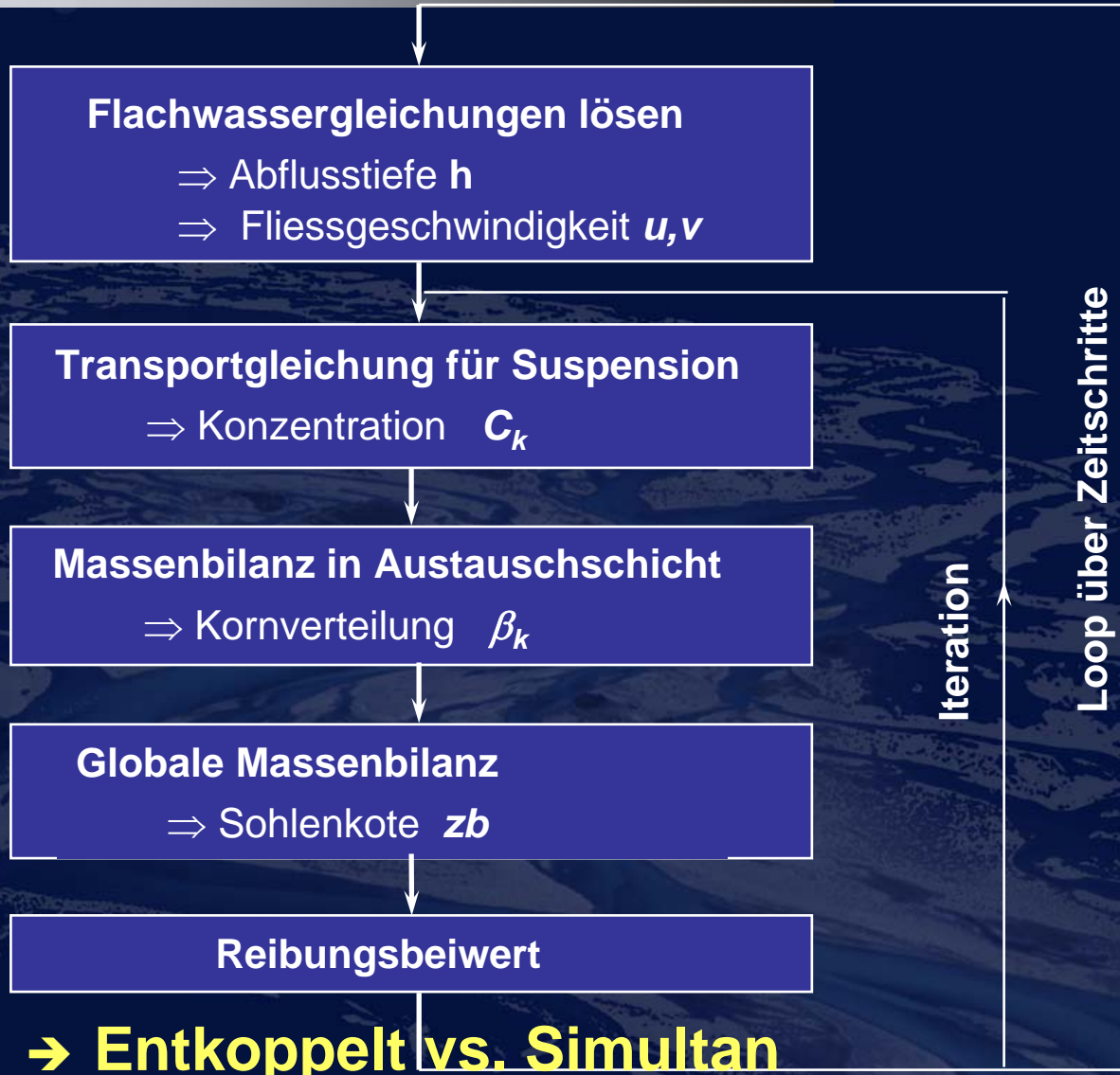
Finite Elemente

$$\frac{\Delta u}{\Delta t} + \frac{\Delta F(u)}{\Delta x} = 0$$

→ Welches ist das beste Verfahren ?



Lösungsstrategie





Grundsätzliches zu numerischen Methoden

Zeitintegration

Räumliche Diskretisierung

Genauigkeit

Stabilität

Konvergenz

Modellgleichungen

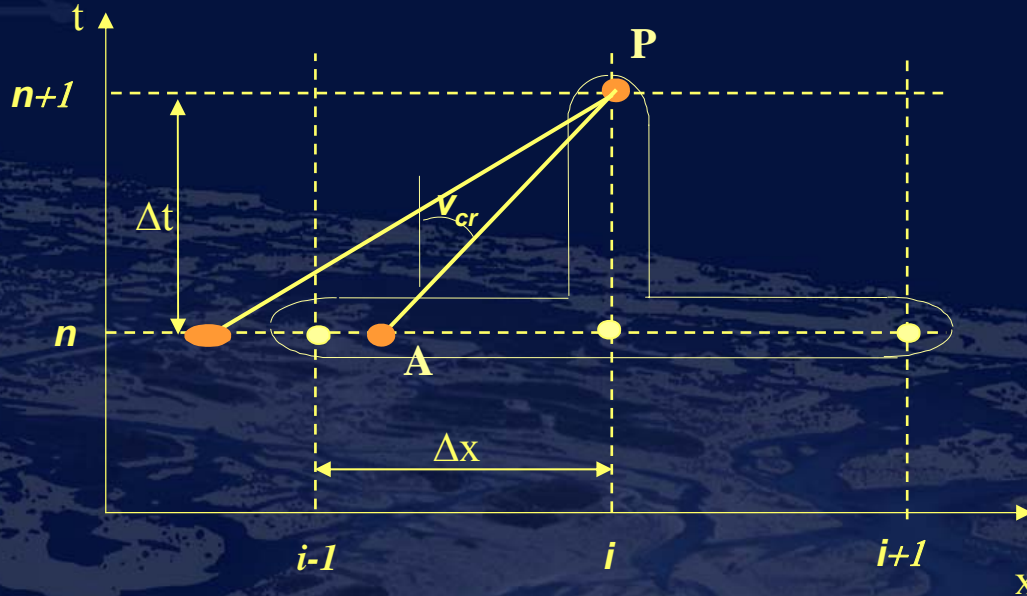
$$\frac{\partial u}{\partial t} + \frac{\partial F(u)}{\partial x} = 0$$

$$\frac{\partial u}{\partial t} + c \frac{\partial u}{\partial x} = 0$$

Lineare Wellengleichung



Zeitdiskretisierung



$$\frac{\partial u}{\partial t} + v_{ch} \frac{\partial u}{\partial x} = 0$$

$$U_i^{n+1} = U_i^n - v_{ch} \frac{\Delta t}{2\Delta x} (U_{i+1}^n - U_{i-1}^n)$$

Explizit: $U_i^{n+1} = f(U_i^n, U_{i+1}^n, U_{i-1}^n)$ $v_{ch} \Delta t \leq \Delta x$ $\frac{v_{ch} \Delta t}{\Delta x} \leq 1$

Kein Gleichungssystem

Courant-Friedrich-Levy Zahl (CFL)

Implizit: $U_i^{n+1} = f(\dots U_i^n, U_{i+1}^n, U_{i-1}^n, \dots U_i^{n+1}, U_{i+1}^{n+1}, U_{i-1}^{n+1} \dots)$

Gleichungssystem: falls nichtlinear > Iteration



Berechnungszeit

$$\Delta t = \frac{\Delta x}{V_{Ch}}$$

Strömungsfeld $V_{Ch} = v \pm \sqrt{gh} \rightarrow 7 \text{ m/s}$

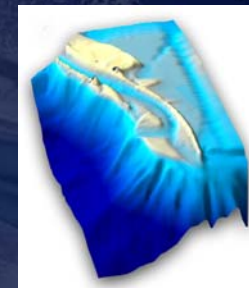
Suspension $V_{Ch} = v \rightarrow 1 \text{ m/s}$

Exnergl. $V_{Ch} = \frac{u \frac{df(u)}{du}}{h(1-Fr^2)} \rightarrow 1 \text{ km/year}$

1d: $\Delta x = 50-200 \text{ m} \Rightarrow \Delta t = 10 \text{ s}$

2d: $\Delta x = 5 - 30 \text{ m} \Rightarrow \Delta t = 1 \text{ s}$

Geschiebehaltstudie ? \Rightarrow Parallelisieren





Mathematik → Numerik

$$\frac{\partial u}{\partial t} + \frac{\partial F(u)}{\partial x} = 0$$

explizit

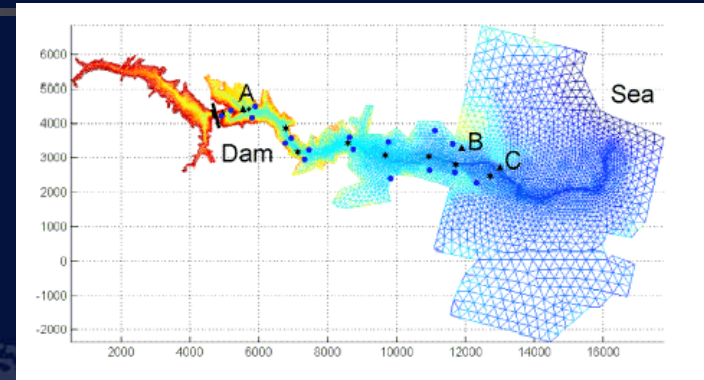
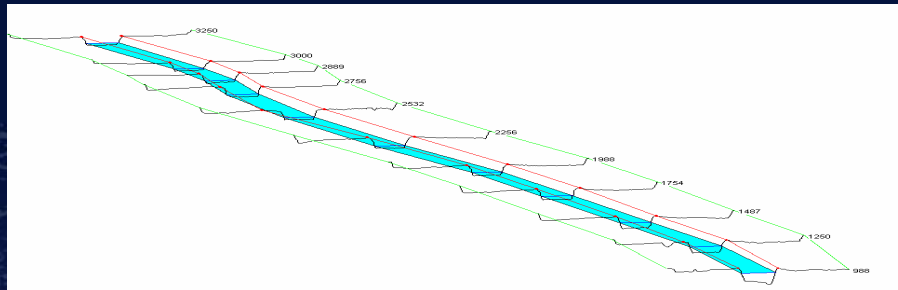
implizit

Finite Volumen

$$\frac{\Delta u}{\Delta t} + \frac{\Delta F(u)}{\Delta x} = 0$$

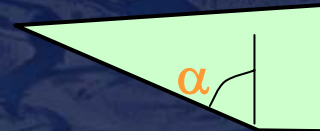


Rechengitter



Gitterqualität: Genauigkeit und Konvergenz hängen ab von

- **Orthogonalität**



$$45^\circ < \alpha < 135^\circ$$

- **aspect ratio: $dx_b/dy_b < 2$**

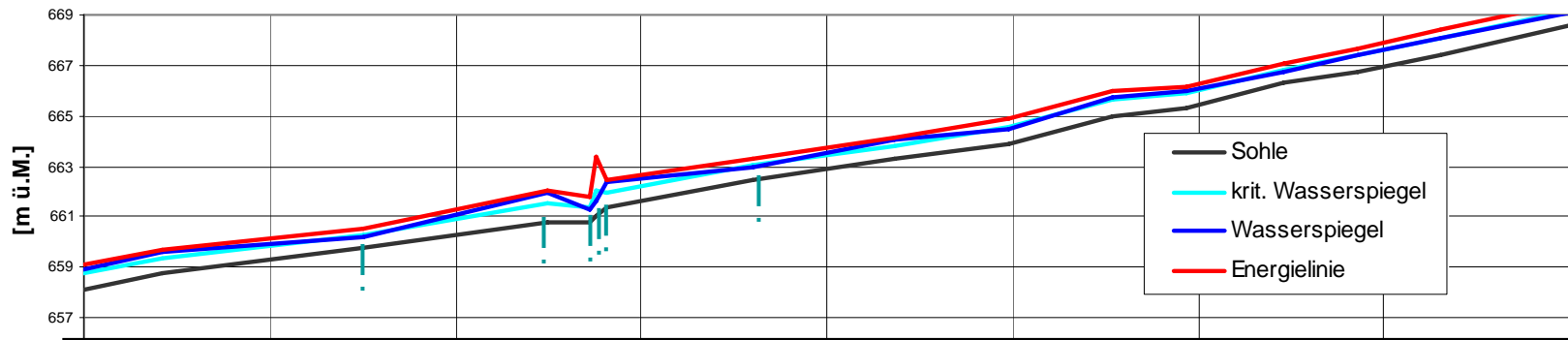


- **expansion ratio: $dx_b/dx_a < 1.2$**

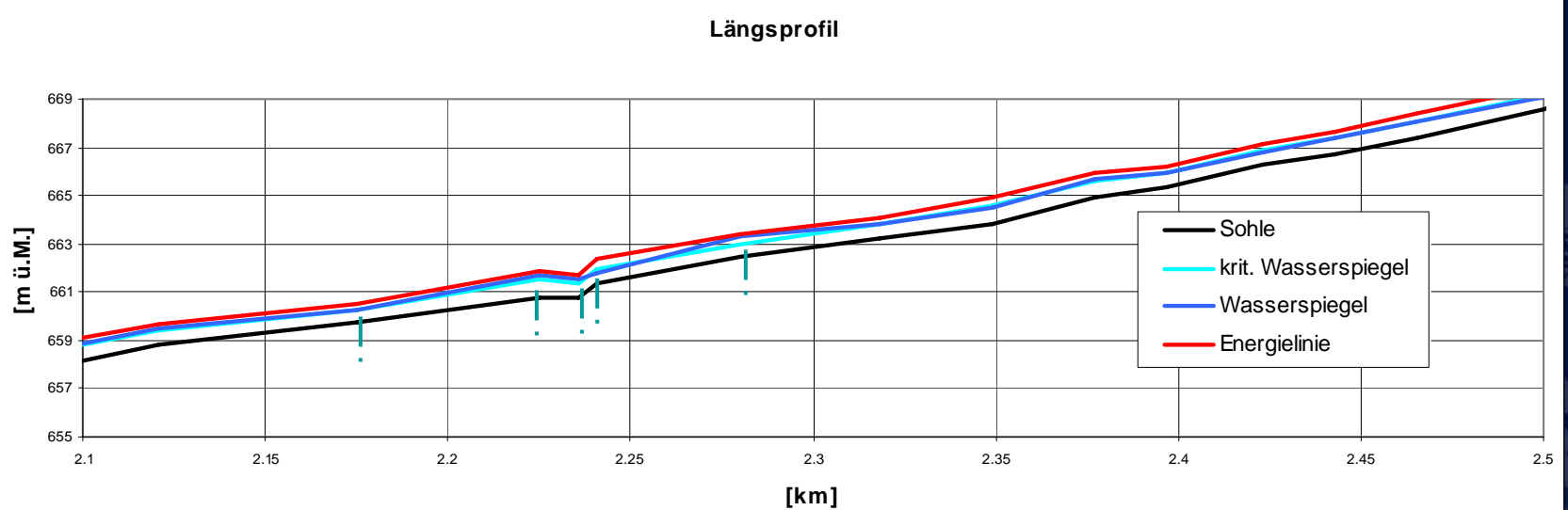


Beispiel zum Thema Gitterqualität

Längsprofil



Längsprofil



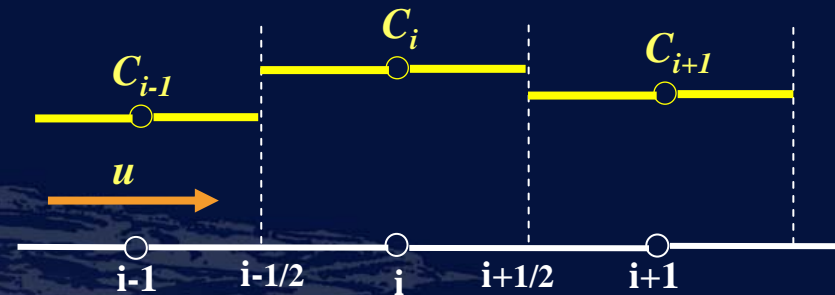


Räumliche Diskretisierung

$$C_i^{n+1} = C_i^n + \frac{\Delta t}{\Delta x} (F_{i-1/2}^n - F_{i+1/2}^n)$$

Fluss über Zellseite

$$F_{i+1/2}^n = f(C_{i-1}^n, C_i^n, C_{i+1}^n)$$



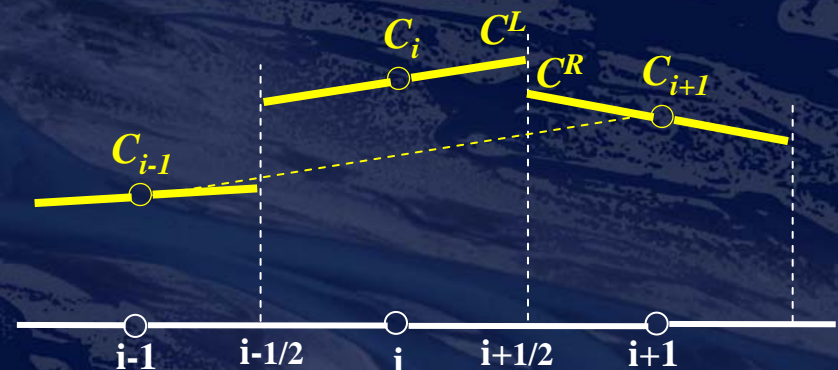
Upwind scheme (1. Ord.)

$$F_{i+1/2}^n = f(C_i^n) \quad \text{if } u > 0$$

$$F_{i+1/2}^n = f(C_{i+1}^n) \quad \text{if } u < 0$$

Central scheme

$$F_{i+1/2}^n = 0.5 [f(C_i^n) + f(C_{i+1}^n)]$$



Higher order Upwind scheme



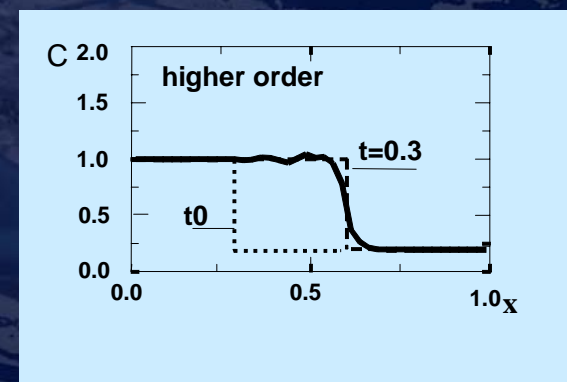
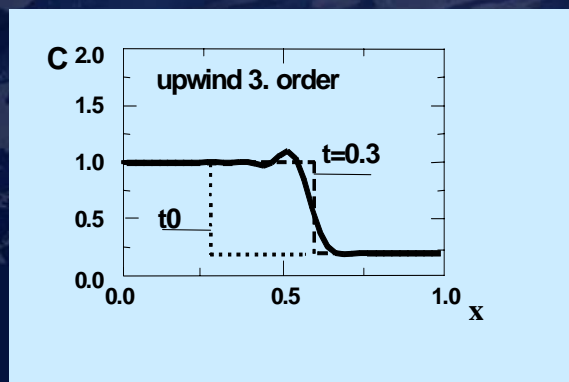
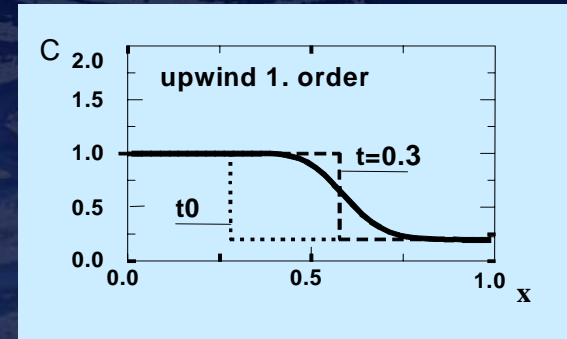
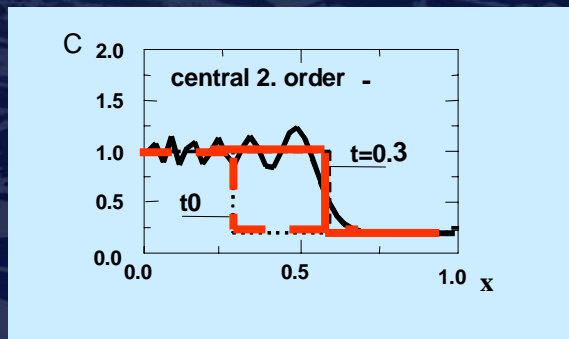
Einfluss verschiedener Rechenschemen

$$\frac{\partial C}{\partial t} + u \frac{\partial C}{\partial x} = 0$$

mit Anfangsbedingung: $C(x, 0) = 1$ für $0 \leq x \leq 0.3$

$C(x, 0) = 0.2$ für $0.3 < x \leq 1.0$

und Randbedingung: $C(0, x) = 1.0$ und $u(0, t) = \text{konst.} = 1.0$





Zur Genauigkeit von Rechenschemen

$$\frac{\partial u}{\partial t} + c \frac{\partial u}{\partial x} = 0$$

$$u(x_i, t_n)$$

Richtige Lösung

$$U_i^n$$

Näherungs Lösung

$$\frac{U_i^{n+1} - U_i^n}{\Delta t} + c \frac{U_{i+1}^n - U_{i-1}^n}{2\Delta x} = 0$$

$$U_i^{n+1} = u + \Delta x \cdot u_x + \frac{\Delta x^2}{2} u_{xx} + \frac{\Delta x^3}{6} u_{xxx} + \dots$$

$$U_{i-1}^n = u - \Delta x \cdot u_x + \frac{\Delta x^2}{2} u_{xx} - \frac{\Delta x^3}{6} u_{xxx} + \dots$$

$$U_i^{n+1} = u + \Delta t \cdot u_t + \frac{\Delta t^2}{2} u_{tt} + \dots$$

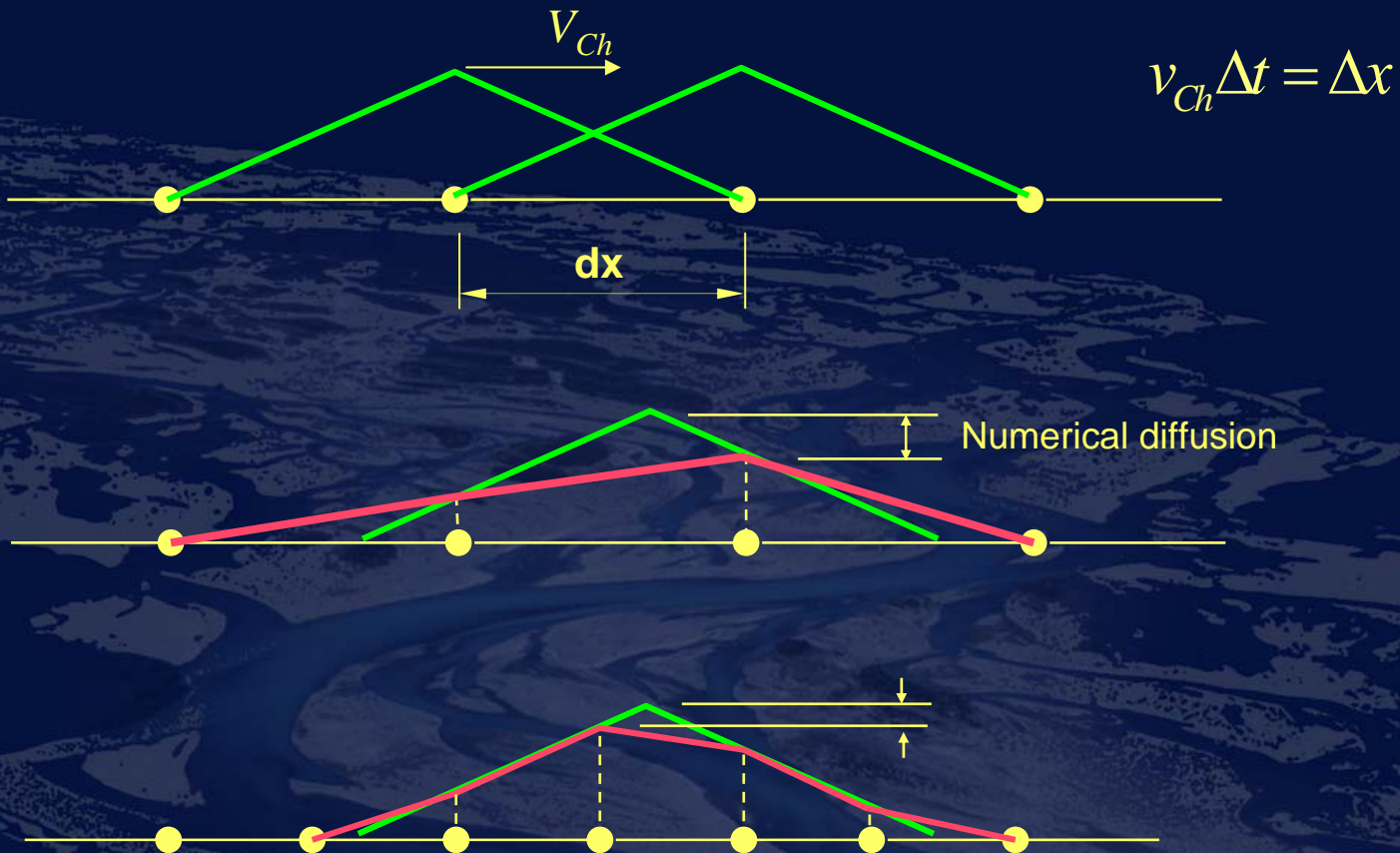
$$\frac{\partial u}{\partial t} + c \cdot \frac{\partial u}{\partial x} = \underbrace{-\frac{\Delta t}{2} u_{tt} - \frac{\Delta x^2}{6} u_{xx} + \dots}_{\text{Abbruchfehler}}$$

Fehler (numerische Diffusion)
proportional zu Δt und Δx^2

1. Ordnung in der Zeit
2. Ordnung im Raum



Numerische Diffusion: Einfluss Gitter





Schlussbemerkungen

Modell: Physik

⇒ **Mathematik**

⇒ **Numerik**

⇒ **Randbed.**

Ermessensspielraum ⇒ Erfahrung

Keep it simple!



Danke



Roland Fäh
faeh@vaw.baug.ethz.ch