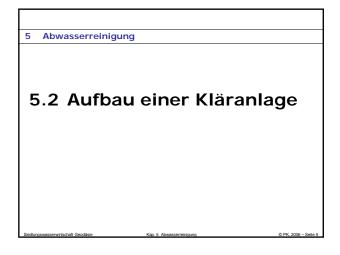
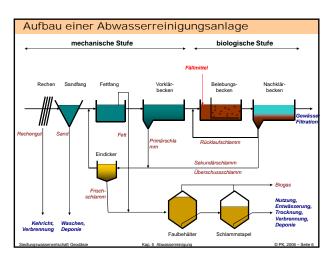
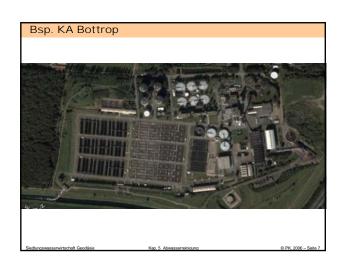


## Abwasserreinigung in Deutschland Ende 2000 sind mehr als 10.000 kommunale Kläranlagen in Betrieb Größenklasse Anzahl Ausbaugröße in mio EW > 100.000 272 83,1 10.000 - 100.00056,1 1.817 2.000 - 10.0002.617 12,3 50 - 2.0005.677 3,2

|   | Größenklasse                                | CSB<br>(mg/l) | BSB <sub>5</sub> (mg/l) | NH <sub>4</sub> -N<br>(mg/l) | N*<br>(mg/l) | P <sub>ges</sub><br>(mg/l |
|---|---|---------------|-------------------------|------------------------------|--------------|---------------------------|
| 1 | < 1000 EW<br>60 kg BSB <sub>5</sub> / d     | 150           | 40                      | -                            | -            | -                         |
| 2 | < 5000 EW<br>300 kg BSB <sub>5</sub> / d    | 110           | 25                      | -                            | -            | -                         |
| 3 | < 10000 EW<br>600 kg BSB <sub>5</sub> / d   | 90            | 20                      | 10                           | -            | -                         |
| 4 | < 100000 EW<br>6000 kg BSB <sub>5</sub> / d | 90            | 20                      | 10                           | 18           | 2                         |
| 5 | > 100000 EW<br>6000 kg BSB <sub>5</sub> / d | 75            | 15                      | 10                           | 13           | 1                         |





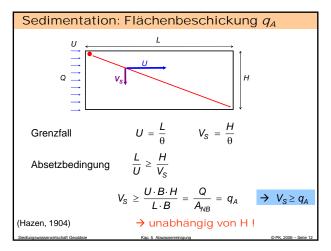




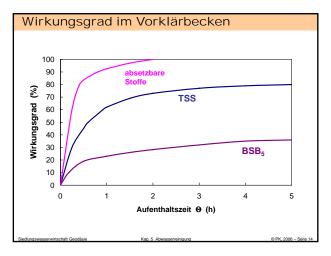
| Rechenart  | Durchlassweite | Spezifischer Anfall (m³/(E·a)) |                  |  |
|------------|----------------|--------------------------------|------------------|--|
|            | (mm)           | ungepresst (8% TS)             | gepresst (25% TS |  |
| Grobrechen | 50             | 0,003                          | 0,001            |  |
| Feinrechen | 15             | 0,012                          | 0,004            |  |
| Sieb       | 3              | 0,022                          | 0,007            |  |

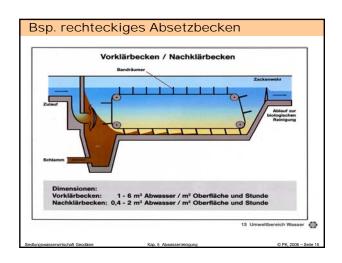


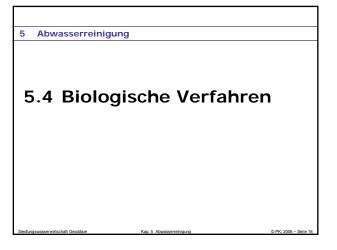






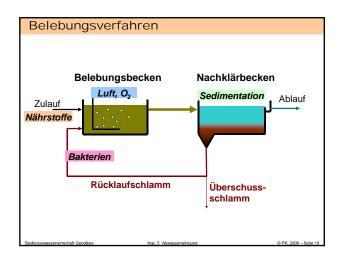


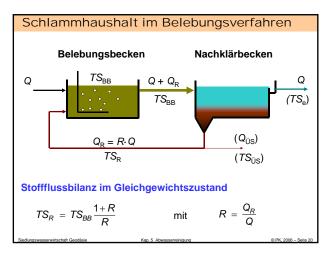




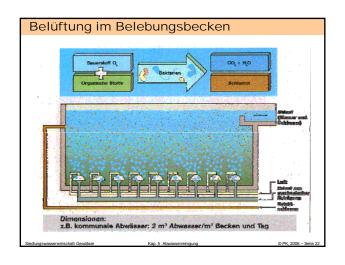
# Biologische Verfahren Suspendierte Biomasse → Belebtschlammverfahren • Durch Turbulenz in Schwebe gehalten • Schlammflocken 0,1 – 1 mm Durchmesser • Abbau spezifisch bezogen auf Biomasse → suspendierte Biomasse aufkonzentrieren Sessile Biomasse → Biofilmverfahren • Als Biofilm auf einer Aufwuchsfläche • Bakterien werden nur vereinzelt erodiert • Abbau spezifisch bezogen auf Bewuchsfläche → Spezifische Oberfläche erhöhen

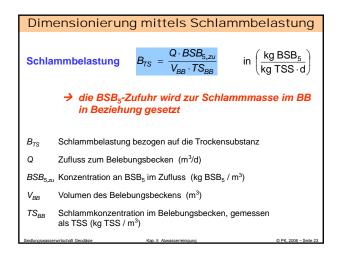
| Wesentlich                         | Wesentliche mikrobiologische Prozesse   |  |  |  |  |  |
|------------------------------------|---|--|--|--|--|--|
| Wachstum                           | von Biomasse  |  |  |  |  |  |
| Zerfall                            | wenn zu wenig externe Nährstoffe  |  |  |  |  |  |
| Hydrolyse                          | schwer → leicht abbaubare Stoffe, durch Enzyme  |  |  |  |  |  |
| Aerober Abbau                      | organischer Stoffe $CH_2O + O_2 \rightarrow CO_2 + H_2O$  |  |  |  |  |  |
| Nitrifikation                      | $NH_4^+ + 2 O_2 \rightarrow NO_3^- + H_2O + 2 H^+$  |  |  |  |  |  |
| Denitrifikation                    | 5 CH <sub>2</sub> O + 4 NO <sub>3</sub> <sup>-</sup> + 4 H <sup>+</sup> → 2 N <sub>2</sub> + 5 CO <sub>2</sub> + 7 H <sub>2</sub> O |  |  |  |  |  |
| Einbau                             | Von C, N, P in die Biomasse   |  |  |  |  |  |
| Siedlungswasserwirtschaft Geodäsie | Kap. 5 Abwasserreinigung © PK, 2006 – Seite 18  |  |  |  |  |  |

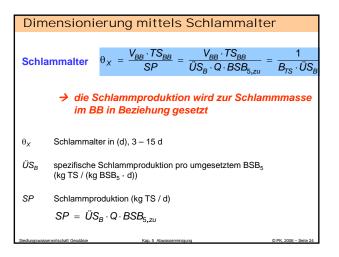




# Fließschema Belebungsverfahren Hydraulische Verdrängung des Schlamm-Abwasser-Gemisches in das Nachklärbecken → der Schlamm muss ins Belebungsbecken zurückgeführt werden Der belebte Schlamm wird 20 – 50 mal im Kreis geführt → Biomassekonzentration im Belebungsbecken wird erhöht Der Überschussschlamm wird aus dem System abgezogen → entspricht der Schlammproduktion Bei erhöhter hydraulischer Belastung (bei Regenwetter) wird Schlamm ins Nachklärbecken verlagert







## Nährstoffbedarf von Mikroorganismen

Stickstoff  $i_N = 0.04 - 0.05 \text{ (g N/g BSB}_5)$ Phosphor  $i_P = 0.01 - 0.02 \text{ (g P/g BSB}_5)$ 

## → Elimination von Nährstoffen

Abwasserzusammensetzung im Zulauf 300 (g  $BSB_5/m^3$ ) 60 (g  $TKN/m^3$ ) 12 (g  $TP/m^3$ )

Ablaufwerte bei 100%-igem Abbau von BSB<sub>5</sub>

TKN<sub>Ab</sub> = TKN<sub>ZU</sub> - 
$$i_N$$
·BSB<sub>5,Zu</sub> =  $60 - 0.045 \cdot 300 = 46,5$  (g N / m³)

 $TP_{Ab} = TP_{ZU} - i_p \cdot BSB_{5,ZU} = 12 - 0.015 \cdot 300 = 7.5 (g P/m^3)$ → Weitergehende Verfahren für Nährstoffelimination!

ierdinnoswasserwirtschaft Georfäsie Kan 5. Ahwasserreininunn © PK 2006

## Weitergehende Verfahren zur Nährstoffelimination

- Nitrifikation: NH<sub>4</sub><sup>+</sup> + 2 O<sub>2</sub> → NO<sub>3</sub><sup>-</sup> + H<sub>2</sub>O + 2 H<sup>+</sup>
  - Chemo-litho-autotroph wachsende Bakterien
  - Sehr langsames Wachstum → hohes Schlammalter erforderlich ( > 5 Tage)
- Denitrifikation:  $5 \text{ CH}_2\text{O} + 4 \text{ NO}_3^- + 4 \text{ H}^+ \rightarrow 2 \text{ N}_2 + 5 \text{ CO}_2 + 7 \text{ H}_2\text{O}$ 
  - Heterotrophe Bakterien
  - Vorausetzung: org. C-Quellen, kein gelöstes O<sub>2</sub>
- P-Fällung: PO<sub>4</sub><sup>3-</sup> + Fe<sup>3+</sup> → FePO<sub>4</sub>
  - Dosierung von Eisen- oder Aluminium-Salzen
  - Überstöchiometrisch: ca. 1,5 Mol Fe<sup>3+</sup>/Mol PO<sub>4</sub><sup>3-</sup>
  - Abzug des gefällten P mit Überschussschlamm

Kon E Abunggargaiginung (S. P. H. 17 2014 Seite 26

5 Abwasserreinigung

5.5 Nachklärung

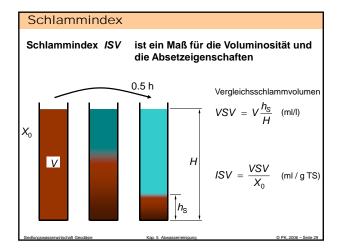
Trennen von Schlamm und gereinigtem Abwasser durch Sedimentation

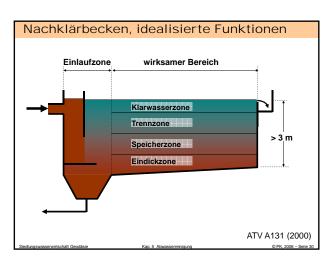
Klären → möglichst niedrige Ablaufkonzentration

Speichern des aus dem Belebungsbecken verlagerten Schlamms, insbesondere bei Regenwetter

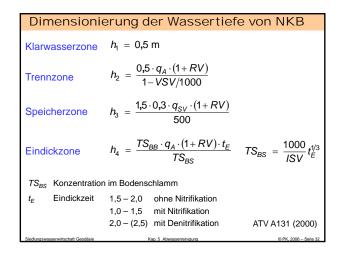
Eindicken → möglichst hohe Rücklaufkonzentration

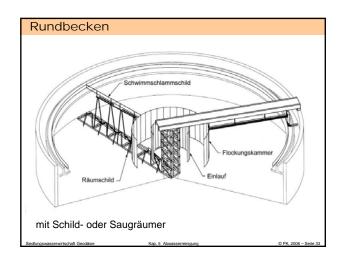
Bauformen • Rund, von innen nach außen durchströmt
• Rechteckig, längs durchströmt
• Rechteckig, quer durchströmt
• Vertikal, von unten nach oben durchströmt

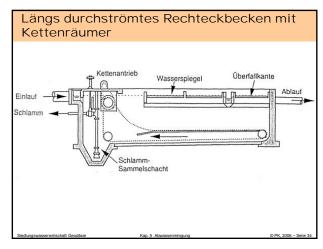


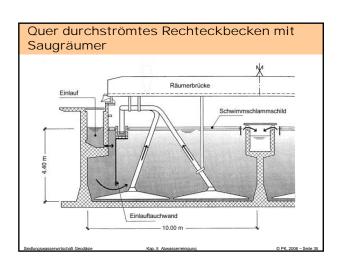


| Dimensionierung der C  | berfläche                             | von NKB                              |  |  |  |  |
|--|---------------------------------------|--------------------------------------|--|--|--|--|
| Flächenbeschickung   | $q_A = \frac{q_{SV}}{VSV} :$          | $= \frac{q_{SV}}{TS_{BB} \cdot ISV}$ |  |  |  |  |
| Schlammvolumenbeschickung $q_{SV} = q_A \cdot TS_{BB} \cdot ISV$ |                                       |                                      |  |  |  |  |
| Grenzwerte   |                                       |                                      |  |  |  |  |
|  | $oldsymbol{q}_{\scriptscriptstyle A}$ | $q_{sv}$                             |  |  |  |  |
|  | (m/h)                                 | (l/(m <sup>2</sup> ·h)               |  |  |  |  |
| Horizontal durchströmte NKB                                      | 1,6                                   | 500                                  |  |  |  |  |
| Vertikal durchströmte NKB  | 2,0                                   | 650                                  |  |  |  |  |
|  |                                       | ATV A131 (2000)                      |  |  |  |  |
|  |                                       |                                      |  |  |  |  |









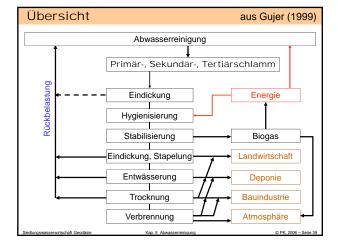


# Zusammensetzung des Klärschlamms

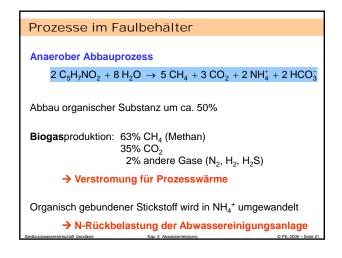
- → Die aus dem Abwasser entnommenen Stoffe, die nicht abgebaut werden, finden sich im Klärschlamm wieder
- Vorwiegend Wasser
- Mikroorganismen
- Viren, Krankheitserreger, allg. Keime
- Organische Feststoffe, die sich biologisch verändern lassen
- Organische Verbindungen, die sich im Schlamm einlagern
- Schwermetalle
- Mikroverunreinigungen, Arzneimittelrückstände, endokrin wirksame Substanzen

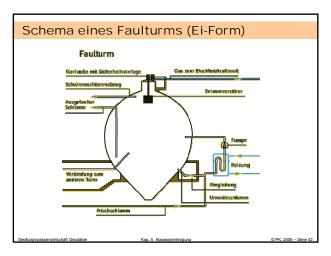
diversimple and Condition Key E Abundance in the Condition (CDV 2005)



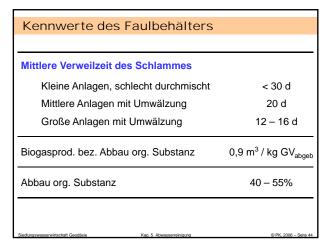


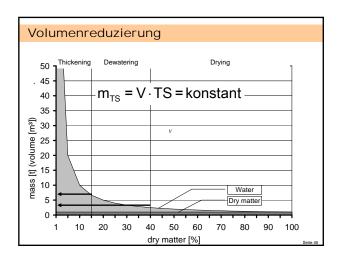
# Faulreaktor Erwärmung auf 33 – 37°C → Prozesse laufen schneller ab Inhalt des Faulreaktors wird umgewälzt → Schlamm und Wasser haben eine ähnliche Aufenthaltszeit Stapelbehälter nicht geheizt → wenig biologische Prozesse nicht umgewälzt → Trennung von Schlamm und Faulwasser, das in die Abwasserreinigung geleitet wird → aufgepasst mit Steuerung der Rückbelastung, Größenordnung 10% der N-Belastung Eindickung

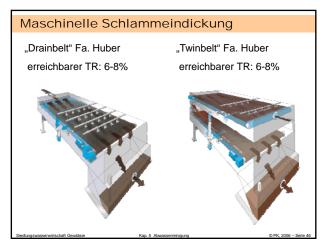














## Verwertung in der Landwirtschaft → Recycling der Nährstoffe, aus ausgefaultem Schlamm Schlammbehandlung Düngerart\* P- und N-Dünger Flüssiger Klärschlamm P-Dünger, N als Depot Entwässerter Klärschlamm Getrockneter Klärschlamm P-Dünger $^{\star}$ Beschränkung der Überdüngung durch Vorgabe $\leq 5~(t_{mT}/3a)$ **Probleme** • Generelle Akzeptanz • Schwermetalle, organische Spurenstoffe • Rechtlicher Regelungsrahmen: AbfKlärV, DüMV, freiwillige weitergehende Anforderungen

# Kompostierung

→ Aerober biologischer Abbau organischer Inhaltsstoffe

Voraussetzungen Stabilisierung

Entwässerung Hygienisierung

## Verfahren

• Strukturmittel: gehäckselter(s) Strauchschnitt, Stroh, Holz Sägemehl, -späne

• Mischung ca. 1:1

• Wassergehalt des Rottegemisches ca. 0,65

Sindh manunnn anuirteabalt Condinia

@ DK 0000 0-4-

# Verbrennung

Nutzung des Energieinhalts, aber nicht der Nährstoffe

Monoverbrennungsanlagen (d.h. ohne Zuschlagsstoffe)

- bei ausreichend hohem Heizwert des Schlamms → höherer Heizwert, wenn dem Schlamm kein Biogas entzogen wurde
- bei ausreichendem Wassergehalt (keine Volltrocknung)
- Wirbelschichtofen Verbrennung bei 800 950°C im in Schwebe gehaltenen Sandbett
- Teuer!

## Mitverbrennung

- in Kohlekraftwerken
- in Müllverbrennungsanlagen
- in Zementwerken, Asche wird in den Werkstoff eingebunden

Mary F. Abronaustations

@ DV 2000 Co