Lachgas-Monitoring Großklärwerk Köln-Stammheim

Tatjana Bleiker & Flavienne Wandeu
Webinar Unisense 29.09.2023

Agenda

- Vorstellung Stadtentwässerungsbetriebe und Großklärwerk Köln
- Vorstellung Messkampagne
- Ergebnisse
- Ausblick

Kölner Klärwerke - Einzugsgebiete

GKW Stammheim

Abwassertechnische Kennzahlen 2022

- Auslastung: **1,23 Mio EW**
- Jahresabwassermenge: **75 Mio m³/a**
- Tageswassermenge: **213.000 m³/d** (Ø 2018-22)
- Zulaufkonzentrationen:
 - CSB: **706 mg/l**
 - N_{ges}: **62,2 mg/l**
 - P_{ges}: **8,7 mg/l**
- Ablaufkonzentrationen:
 - CSB: **27,1 mg/l**
 - N_{ges}: **7,9 mg/l**
 - P_{ges}: **0,3 mg/l**

Abwasserweg

- 1 Einlauf-PW
- 2 Zwischen-PW 1
- 3 Zwischen-PW 20
- 4 Zwischen-PW 30

- 1 Rechen
- 2 Sandfang
- 3 Hochlast-Belebung
- 4 Zwischenklärung
- 5 Schwachlast-Bel.
- 6 Nachklärung

- 7 Filteranlage (a.B.)

Messkonzept Lachgas-Monitoring

Entstehung von Lachgas (N_2O)

(Gruber & al, 2022)

Messstellen GKW

Schwachlast-Belebungsbecken 11

- Tagesabwassermenge SLB11: **ca. 20.000 m³/d**
- Anteil an Gesamtzulauf GKW: **9,5 %**
- EW: **ca. 117.000**

Prozesswasserbehandlung

Messkonzept GWK

Projektziele:

- Messkampagne zur Abschätzung der Lachgasemission im Klärwerksbetrieb
- Entwicklung von Maßnahmen zur Verminderung der Lachgasemission

<ul style="list-style-type: none"> • Planung der Messreihe und Beschaffung des Messsystems • Start der ersten Messreihe in der relevanten Messstelle • Messwerterfassung 	<ul style="list-style-type: none"> • Auswertung der 1. Messreihe (Bezugsgröße der Lachgasemission, Einflussfaktoren auf die Lachgasbildung) • Zweite Messreihe bzw. Wechseln der Sonden in andere Straße • Vorbereitung Messkonzept PWB 	<ul style="list-style-type: none"> • Auswertung der zweiten Messreihe • Abgleich der Ergebnisse der zwei Messreihen • Ableitung von Handlungsbedarf ggf. weitere Messreihen (Messung PWB, HL, SL) 	<ul style="list-style-type: none"> • Bestimmung der Stoffübergangszahl (kLA) • Anpassung der Lachgasemission • Ableitung von Handlungsbedarf • Optimierungsmaßnahmen • Überprüfung der Optimierung durch weitere Messreihen ggf. Anpassung 	<ul style="list-style-type: none"> • Nachmessung nach SL-Projekt • Optimierungsmaßnahmen • Überprüfung der Optimierung durch weitere Messreihen ggf. Anpassung
---	--	--	---	---

Messung in Schwachlastbecken

- Messbeginn:
04.08.2022 (bzw.
08.09.2022 für die dritte
Sonde)
- 3 Messsonden in einem
Schwachlastbecken
verbaut (Hersteller: Fa.
Unisense)
- Drei Zonen: Deni-,
Vario-, Nitri-Zone →
jeweils eine Sonde pro
Zone
- Redox-Messung
zusätzlich an gleichen
Standorten

Ergebnisse

Auswertung der Messdaten - Vorgehen

Berechnung der umlaufenden Fracht

$$B_{N_2O_SL11} = Q_{zu_gesamt} * (cN_2O_Deni + cN_2O_Vario + cN_2O_Nitri)$$

Trend umlaufende Fracht

Trend umlaufende Fracht

Trend umlaufende Fracht

Datenermittlung umlaufende Fracht

	Deni	Vario	Nitri
Rohdaten (1.08.22 – 31.08.23)	35.040 365 Tage	35.040 365 Tage	35.040 365 Tage
Datenaufbereitung	2.826 30 Tage	5.322 55 Tage	4.929 51 Tage
Nullwerte	21.124 220 Tage → 60%	19.192 200 Tage → 55%	20.342 212 Tage → 58%
Betrachtung Lachgasbildung	11.090 115 Tage	10.526 110 Tage	9.769 102 Tage
Median_cN ₂ O_N > 0 [mg/l]	0,016	0,018	0,025
Median_Fracht_N ₂ O_N > 0 [g/h]	3,6	3,8	5,6

Berechnung der Emission

- Nutzen der empirischen Formeln für belüftete und nicht belüftete Zonen
- Emission abhängig vom betrachteten Volumen
- Aufgrund der Messung mit drei Sonden ergeben sich **12** Berechnungsvarianten
- Bevorzugte Berechnungsvariante

$$\text{Non - aerated zones: } r_{N_2O, T_{Process}} = k_L a_{N_2O}^{Non-aerated} \times \left[S_{N_2O} - \frac{C_{N_2O, air}}{H_{N_2O, T_{Process}}} \right]$$

$$\text{Aerated zones: } r_{N_2O, T_{Process}} = H_{N_2O, T_{Process}} \times S_{N_2O} \left[1 - e^{-\frac{k_L a_{N_2O}}{H_{N_2O}} \cdot \frac{V_R}{Q_A}} \right] \times \frac{Q_A}{V_R}$$

Berechnung der Emission

- Kaskadenweise Betrachtung der Lachgasbildung je nach Betriebsweise und Standort der Sonde
- 3 mögliche Betriebsweisen

Phänomene

— Lachgaskonzentration 0 - 0,2 [mg/l]

— Abwassermenge Zulauf SL11 0 –1400 [l/h]

— Wirkleistung Rezi-Pumpe 0 - 40 [kWh]

— Redox-Potential -500 - 500 [mV]

— Abwassertemperatur -30 - 25 [°C]

Phänomene

— Lachgaskonzentration 0 - 0,2 [mg/l]

— Abwassermenge Zulauf SL11 0 –1400 [l/h]

— Ammonium-Fracht Zulauf 0 - 5000 [kg/h]

— Redox-Potential -500 - 500 [mV]

— Abwassertemperatur -30 - 25 [°C]

— Sauerstoff-Gehalt -10 - 20 mg/l

Phänomene

— Lachgaskonzentration 0 - 0,2 [mg/l]

— Abwassermenge Zulauf SL11 0 –1400 [l/h]

— Ammonium-Fracht Zulauf 0 - 5000 [kg/h]

— Redox-Potential -500 - 500 [mV]

— Abwassertemperatur -30 - 25 [°C]

— Sauerstoff-Gehalt -10 - 20 mg/l

Zusammenfassung

- Vorteile der Langzeitmessung
 - Vorteil der Messung in Flüssigphase: besseres Verständnis der Bildung → Voraussetzung für Optimierung
 - 3 Sonden als Empfehlung (abhängig von Verfahrensstufen)
- Andere Berechnungsvariante betrachten und vergleichen
- Bestimmung der repräsentativsten Berechnungsvariante
- Untersuchen der Einflussfaktoren

Vielen Dank für Ihre Aufmerksamkeit

Kontaktdaten:

Tatjana Bleiker

Stadtentwässerungsbetriebe Köln
Prozessanalyse Großklärwerk
Egonstraße 21 - 51061 Köln
Tel.: 0221-6780-268
Mobil: +49163-5385212
tatjana.bleiker@steb-koeln.de

Flavienne Wandeu

Stadtentwässerungsbetriebe Köln
Verfahrenstechnik und Entsorgung
Ostmerheimer Straße 555 - 51109 Köln
Tel.: 0221-221-23872
Mobil: +4915780628280
flaviennestyve.wandeu@steb-koeln.de

Schlammbehandlung

3 Hochlast-Belebung

4 Zwischenklärung

5 Schwachlast-Bel.

6 Nachklärung

1 Voreindicker

2 Siebbandeindicker

3 Faulbehälter

4 Co-Substrat-Annahme

5 Stapelbehälter

6 Schlammwässerung

1 Prozesswasserbehandlung