57. Essener Tagung für Wasserwirtschaft

Masterarbeit

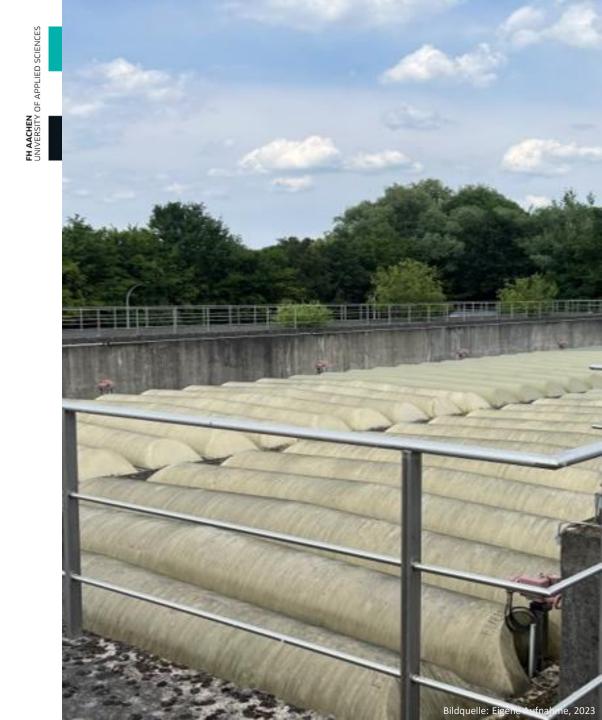
"Konzepte zur Einbindung einer Spurenstoffelimination auf dem Großklärwerk Köln Stammheim unter besonderer Beachtung der Bereitstellung/Regeneration von Aktivkohle und der Bereitstellung von Sauerstoff zur Ozonierung"

M.Eng. Carla Niederle

Prüfer / Betreuer:

Herr Prof. Dr.-Ing. Markus Grömping (FH Aachen) Herr Dr. Joachim Vasen (StEB Köln) Herr Jonas Bachnick (StEB Köln)





AGENDA

- 01 Hintergrund
- 02 Bereitstellung des Betriebsmittels Sauerstoff für die Ozonung
- 03 Umrüstung der bestehenden BIOFOR-Filteranlage Fokus Ein- und Ausbau der GAK
- 04 Reaktivierungsmöglichkeiten der beladenen Aktivkohle
- 05 Fazit und Ausblick



01. HINTERGRUND

Spurenstoffelimination auf dem GKW Köln-Stammheim

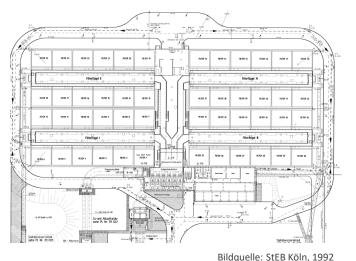


Einführung zusätzlicher Behandlungsstufe zur Spurenstoffelimination zur Verbesserung der Wasserqualität.

Mögliche Lösung: Verfahrenskombination Ozonung und **GAK-Filtration in bestehender BIOFOR-Filteranlage**

Technische Daten GKW	Wert	Einheit
Ausbaugröße:	1.570.000	[EW]
Jahresabwassermenge (2022):	ca. 75 Mio.	[m³/a]
Trockenwetterzufluss:	4.700	[l/s]
Maximaler Mischwasserzufluss:	9.200	[l/s]

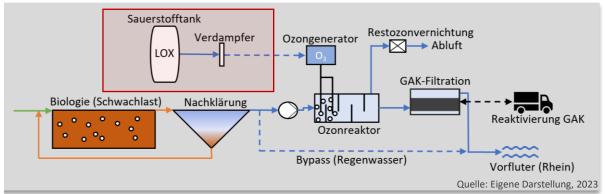
Quelle: StEB Köln, 2022



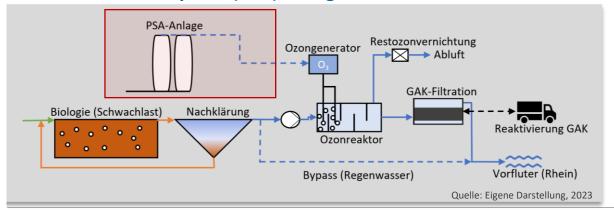
02. BEREITSTELLUNG DES BETRIEBSMITTELS SAUERSTOFF FÜR DIE OZONUNG

- Drei mögliche Varianten zur Sauerstoffbereitstellung am Standort (GKW Köln-Stammheim) wurden untersucht.
- <u>Vorgehensweise:</u> Wirtschaftlichkeitsbetrachtung → Sensitivitätsanalyse → Nutzwertanalyse.

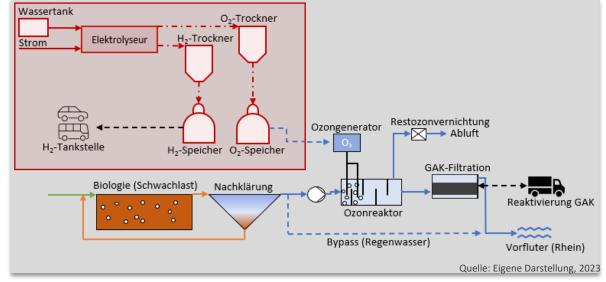
Flüssigsauerstoff (LOX)-Tank:



Druckwechseladsorption (PSA)-Anlage:



Elektrolyseverfahren:

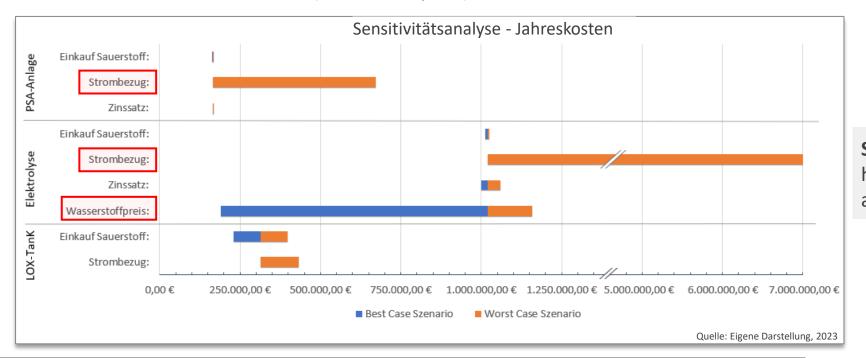


02. BEREITSTELLUNG DES BETRIEBSMITTELS SAUERSTOFF FÜR DIE OZONUNG

Sensitivitätsanalyse – Kosten

Mittels einer Sensitivitätsanalyse wurden folgende Parameter für die drei möglichen Varianten anhand von definierten Best-Case-Szenarien und Worst-Case-Szenarien variiert:

- Einkaufspreis für Sauerstoff
- Stromkosten
- Kalkulatorischer Zinssatz
- Abnahmebereitschaft für Wasserstoff (Wasserstoffpreis)

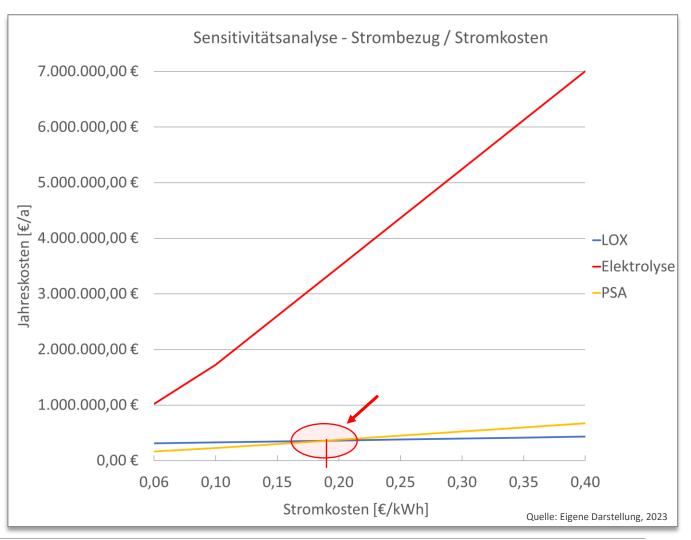


Stromkosten u. **Wasserstoffpreis** haben ausschlaggebenden Einfluss auf die Wirtschaftlichkeit.

TH AACHEN UNIVERSITY OF APPLIED SCIENCES

02. BEREITSTELLUNG DES BETRIEBSMITTELS SAUERSTOFF FÜR DIE OZONUNG

Sensitivitätsanalyse – Detail Stromkosten



Ab einem Strompreis von ca. 0,19 €/kWh ist der Flüssigsauerstoff(LOX)-Tank wirtschaftlicher als eine Druckwechseladsorption (PSA)-Anlage.

02. BEREITSTELLUNG DES BETRIEBSMITTELS SAUERSTOFF FÜR DIE OZONUNG

Nutzwertanalyse – Ergebnis

Elektrolyse:

- höhere Investitions- und Betriebskosten im Vergleich zur PSA-Anlage und LOX-Tank.
- Herausforderung: Zusätzliche Aufbereitung erforderlich, da Elektrolyse-Sauerstoff nicht direkt die Anforderungen des Ozongenerators erfüllt.

PSA-Anlage:

- PSA-Anlage ist wirtschaftlich bei Eigenstromversorgung.
- Zusätzlicher Sauerstofftank für Redundanz erforderlich.
- Tagesschwankungen der Zulaufwassermenge beeinträchtigen die Wirtschaftlichkeit.

LOX-Tank:

- LOX-Tank aufgrund der hohen Energiepreise wirtschaftlich schlechter als PSA-Anlage.
- Trotzdem: bestgeeignete Option für GKW Köln-Stammheim.

			Flüssigsaue tank (L		PEM-Elektrolyse		Pressure Swing Adsorption (PSA)	
Pos	Bewertungskriterien	Gewichtung [%]	Bewertung	Punkte	Bewertung	Punkte	Bewertung	Punkt
1	Ökonomische Aspekte							
1.1	Investitionskosten	40%	5	2,00	1	0,40	4	1,60
1.2	Jahreskosten	30%	4	1,20	1	0,30	5	1,50
1.3	Betriebskosten	30%	4	1,20	2	0,60	5	1,50
	Zwischenergebnis Block 1:	40%		1,76		0,52		1,84
2.	Ökologische Aspekte							
2.1	Produkterzeugung (Reststoffe)	30%	5	1,50	5	1,50	5	1,50
2.2	Emissionen	30%	5	1,50	1	0,30	4	1,20
2.3	Verwendung von Nebenprodukten	40%	1	0,40	5	2,00	1	0,40
	Zwischenergebnis Block 2:	10%		0,34		0,38		0,3
3.	Anlagentechnische Aspekte							
3.1	Großtechnische Erfahrungen / Referenzsituation	25%	5	1,25	1	0,25	4	1,00
3.2	Betriebssicherheit / Redundanz	25%	4	1,00	2	0,50	2	0,50
3.3	Anforderungen Ozonerzeugung	40%	4	1,60	2	0,80	5	2,00
3.4	Produktflexibilität (Menge und Reinheit)	5%	3	0,15	1	0,05	2	0,10
3.5	Bedienungsfreundlichkeit / Betriebsaufwand	5%	4	0,20	2	0,10	4	0,20
	Zwischenergebnis Block 3:	40%		1,68		0,68		1,52
4.	Standortbezogene Aspekte							
4.1	Platzbedarf / Flächenverfügbarkeit	25%	5	1,25	3	0,75	4	1,00
4.2	Logistik	25%	1	0,25	3	0,75	4	1,00
4.3	Abhängigkeiten zu Lieferanten	25%	1	0,25	3	0,75	3	0,75
4.4	Genehmigungsrechtliche Anforderungen	25%	3	0,75	1	0,25	3	0,75
	Zwischenergebnis Block 4:	10%		0,25		0,25		0,3
	Summe	100%		4,03		1,83		4,02
	Platzierung			1		3		2

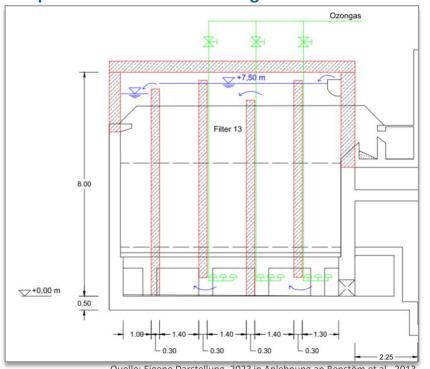
Bewertung: Punktzahl 1 bis 5, wobei 1 die niedrigste und 5 die höchste Bewertung ist.

Quelle: Eigene Darstellung, 2023

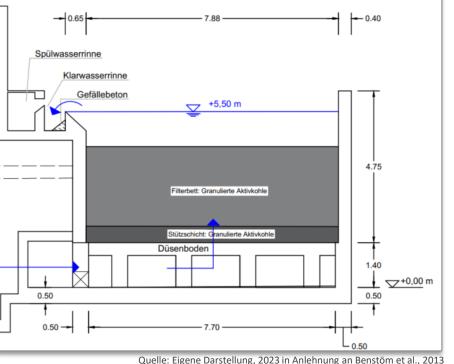
03. UMRÜSTUNG DER BESTEHENDEN BIOFOR-FILTERANLAGE Allgemein

- Ansatz "AdOx Köln" Studie: <u>Teilstrombehandlung Maximal stündlicher Trockenwetterabfluss</u>
- Umbau der vorhandenen BIOFOR-Filteranlage (48 Zellen): 6 Filterzellen für die Ozonung, 12 Filterzellen für die GAK-Filtration

Beispielhafte Filterzelle Ozonung:



Beispielhafte Filterzelle GAK-Filtration:



03. UMRÜSTUNG DER BESTEHENDEN BIOFOR-FILTERANLAGE

Ein- und Ausbau GAK – Erfahrungswerte

ARA Altenrhein:



Bildquelle: Eigene Aufnahme, 2023



Bildquelle: links unten: WABAG, 2019; rechts unten: Eigene Aufnahme, 2023

Kläranlage Obere Lutter:

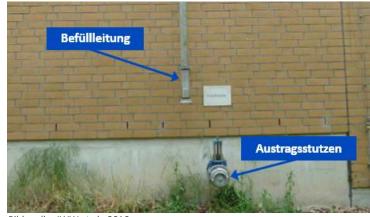


Bildquelle: Eigene Aufnahme, 2023



Bildquelle: Eigene Aufnahme, 2023

Kläranlage Gütersloh-Putzhagen:



Bildquelle: IWW et al., 2016

Kläranlage Wuppertal-Buchenhofen:







03. UMRÜSTUNG DER BESTEHENDEN BIOFOR-FILTERANLAGE

Ein- und Ausbau GAK – Konzepte

Allgemein:

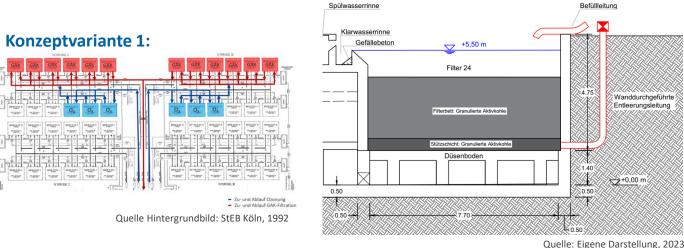
- Umrüstung: Äußere Filterzellen für GAK-Filtration vereinfachen die Befüllung und Entleerung der Filterzellen.
- Anpassung der Schlitzweiten der Filterdüsen an GAK-Körnung.

Einbau:

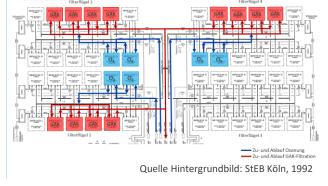
- Befüllvorrichtung an Filterzellen vorsehen.
- Aktivkohle-Einbringung: Hydraulisch von Silofahrzeug über eine Schlauchleitung in die Filterzellen.
- Treibwasserversorgung für Silofahrzeuge: Vereinfacht durch fest installierte Rohrleitungen.

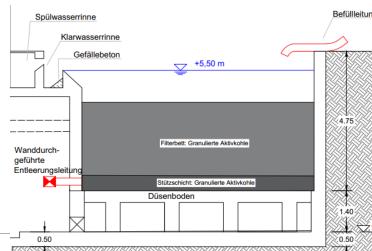
Ausbau:

- Zusätzliche Stutzen: Einbau knapp über Düsenboden, nach außen geführt.
- GAK-Ausbau: Durch Absaugen über installierte Stutzen. Restmenge manuell reduzieren oder belassen als "Opferschicht".



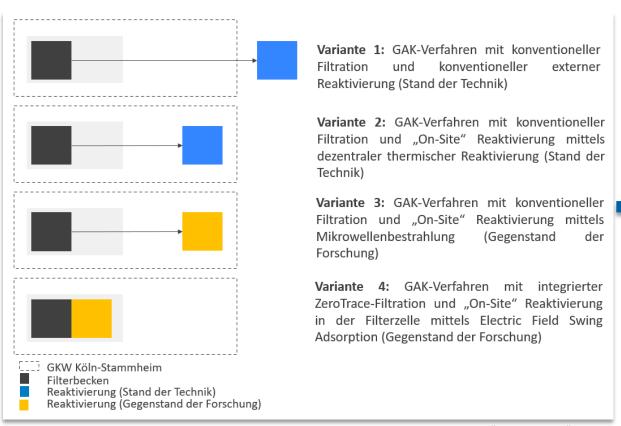
Konzeptvariante 2:





04. REAKTIVIERUNGSMÖGLICHKEITEN

Verfahrensmöglichkeiten und Entscheidungsmatrix



			Variante 1:	Variante 2:	Variante 3:	Variante 4:
			konventionelle externe Reaktivierung	Dezentrale thermische Reaktivierung	Mikrowellen- bestrahlung	Electric Field Swing Adsorption
	Pos	Bewertungskriterien	Bewertung	Bewertung	Beweitung	Bewertung
	1	Ökonomische Kriterien				
	1.1	Investitionskosten	+	-		
	1.2	Betriebskosten	(-)	(+)		
	2	Technische Integrationsfäh	nigkeit		Aufgru	
	2.1	bautechnischer Aufwand	+	-		ereifegrades nöglich
	2.2	zusätzlicher Platzbedarf	+	-	/	\
	2.3	Ausbau GAK erforderlich	-	-		
	3	Umweltverträglichkeit				
ı	3.1	CO ₂ -Bilanz	+	-		
	3.2	Transportwege	-	+		
		Summe	4	2		
		Platzierung	1	2		

Quelle: Eigene Darstellung, 2023

Quelle: Eigene Darstellung, 2023

05. FAZIT

Bereitstellung von Sauerstoff:

- Wirtschaftlichkeit Elektrolyse: Abnahmebereitschaft des Wasserstoffes spielt ausschlaggebende Rolle.
- Stromkosten: entscheidend für Wirtschaftlichkeit einer PSA-Anlage.
- Empfehlung GKW Köln-Stammheim: Einsatz eines LOX-Tanks für Sauerstoffbereitstellung bei Ozonung.

Umrüstung der Bestandsanlage:

- Effizienz von Ein-/Ausbaukonzept beeinflusst Wirtschaftlichkeit einer GAK-Filtration.
- GAK-Einbau: Befüllvorrichtungen von oben in die Filterzellen.
- GAK-Ausbau: zusätzliche Stutzen kurz über Düsenboden.

Reaktivierung der GAK:

- Eigene, standortnahe Reaktivierungsanlage: hohe Investitionskosten, hoher Energieverbrauch und zusätzlicher Platzbedarf.
- GAK muss bei eigener Reaktivierungsanlage weiterhin für die Reaktivierung ausgebaut werden.
- Empfehlung: GAK-Reaktivierung durch externe Dienstleister.

Vielen Dank für Ihre Aufmerksamkeit!

Ein besonderer Dank gilt:
Herrn Prof. Dr.-Ing. Markus Grömping
Herrn Dr. Joachim Vasen
Herrn Jonas Bachnick



M.Eng. Carla Niederle Tel.: +49221 5740 2716 carla.niederle@sweco-gmbh.de

LinkedIn:



QUELLEN

Baur et al, 2020: Umrüstung der Kölner BIOFOR-Flockungsfilter auf Spurenstoffelimination (AdOx Köln) – Phase 2, gerichtet an das Ministerium für Umwelt, Landwirtschaft, Natur und Verbraucherschutz des Landes Nordrhein-Westfalen (MULNV)

Benstöm et al., 2013: Umrüstung der Kölner BIOFOR-Flockungsfilter auf Spurenstoffelimination (AdOx Köln) – Abschlussbericht Phase 1, gerichtet an das Ministerium für Klimaschutz, Umwelt, Landwirtschaft, Natur- und Verbraucherschutz des Landes Nordrhein-Westfalen (MKULNV)

Benstöm, 2017: Granulierte Aktivkohle zur Elimination organischer Spurenstoffe aus kommunalem Abwasser, Dissertation Rhein-Westfälische Technische Hochschule Aachen; Aachen

Bornemann, C.; Alt, K.; Böhm, F.; Hachenberg, M.; Kolisch, G.; Nahrstedt, A.; Taudien, Y. (2015): Technische Erprobung des Aktivkohleeinsatzes zur Elimination von Spurenstoffen in Verbindung mit vorhandenen Filteranlagen "Filter AK+", Abschlussbericht, gerichtet an das Ministerium für Klimaschutz, Umwelt, Landwirtschaft, Natur- und Verbraucherschutz des Landes Nordrhein-Westfalen (MKULNV)

DWA-Themenband, 2019: Aktivkohleeinsatz auf kommunalen Kläranlagen zur Spurenstoffentfernung – Verfahrensvarianten, Reinigungsleistung und betriebliche Aspekte (T1/2019)

IWW et al., 2016: Mikroschadstoffelimination mittels granulierter Aktivkohle im Ablauf der Kläranlage Gütersloh-Putzhagen, Abschlussbericht Förderkennziffer M-03/12 Gt, Gütersloh

Fraunhofer Umsicht, 2021: Neue Adsorptionsmaterialien und Regenerationsverfahren zur Elimination von Spurenstoffen in kommunalen und industriellen Kläranlagen; ZeroTrace; Schlussbericht 03XP0098A-E

Stadtentwässerungsbetriebe Köln (1992): Übersichtsplan Filteranlage Straßenführung GKW Köln-Stammheim

WABAG, 2019: Gemeinsamkeiten und Unterschiede im Bau und Planung von GAK-Filtrationen im Trinkwasser und Abwasser; abgerufen am 16.06.2023 unter: https://micropoll.ch/wp-content/uploads/2020/07/190930_WABAG_PP_GAK-Filtration_im_Trinkwasser__d.pdf