酸化炭素高溶存溶液を用いた焼却灰埋立層中和の検討

〇(正)宮脇健太郎1)、大内洋諒1)、菱山敦子1) 1) 明星大学

はじめに

- 一般廃棄物最終処分場の埋立物は焼却残渣が主
- ・埋立層は常にアルカリ性を維持、埋立終了後も長期間にわたり浸出水 が高pHを示し排水基準(8.6)に達しない処分場が存在
- ・二酸化炭素CO。を用いた焼却灰の中和・重金属不溶化の検討事例は多 く、一定の効果が報告、焼却灰粒子内部へはCO。が到達せず、十分な炭 酸化が進まないことが課題
- ・被覆型最終処分場では、人工散水を用いた水分管理(粉塵抑制および 安定化促進)が実施、水中に気泡を多量に存在させる技術(ウルトラファ インバブル: UFB) が様々な分野で検討, 多孔質中の挙動の検討¹⁾など、 UFBのCO。使用例は非常に少ない。
- ・UFBは長時間水中で存在すると言われており、微細空隙等にも到達でき る可能性(反応機構は未知)
- ・本研究は、UFBを用いたCO。高溶存水を焼却灰層に供給し中和反応を 促進することを検討、予備的な試験(ガラスビーズ層でのCO。溶存量、焼 却灰層での中和)を実施した結果を報告

試験方法

二酸化炭素溶存水

CO2高溶存溶液生成用装置(以下CO2 溶存装置):UFB発生ループ流式OKノ ズル+ポンプ(写真1)

3L角形容器(2L純水)、気相部をCO2置 換、200mL/min 流量で容器内溶液を ポンプにて循環通水、ノズル側方から 容器気相部の気体を吸引



写真1 CO₂高溶存溶液生成用装置

ガラスビーズ層での CO。溶存量

CO₂溶存水(CO₂溶存装置で作成)をガ ラスビーズ層に流下、溶液からの二酸 化炭素脱離による溶液中無機炭素 (IC) 濃度減少について検討を行った。 ガラスビーズ充填カラム(直径42.5mm) を使用(写真2)、直径1mmのガラス ビーズを層厚50mmまたは150mmで充 填、通水量2.37mL/min (降雨量換算 100 mm/h)、4.73 mL/min(降雨量換算 200 mm/h)でCO₂溶存水を ガラスビー ズ層上部から滴下、流出液のIC濃度を ビーズ充填カラム 充填カラム 計測。





写真2 ガラス 写真3 焼却灰

焼却灰層のCO。溶存水による中和

CO。溶存水および純水を、焼却灰層で流下させ、焼却灰の洗い出し・中和 を検討(写真3)。一般廃棄物焼却灰(含水率33.7%)を直径53.8mm円筒形 カラムに層厚150mm(CO₂溶存水用269.5g充填、純水用270.9g)で充填、 焼却灰浸透が可能な最大量5mL/min(降雨量換算132mm/h)でCO₂溶存 水および純水を滴下し浸出水のpH、EC、ORP、IC、その他を計測。液固比 L/S11まで試験を実施。試験終了後、カラム中焼却灰を上中下層に分け 溶出試験(環告46号)を実施。

実験結果および考察

- (1) 二酸化炭素溶存水
- 試験管およびビーカーでの静 置時無機炭素(IC)濃度変化
- ·試験管(表面積体積比A/V 0.21) では緩やかなIC濃度減少 ・大気との接触面積が大きい ビーカーでは、急激にIC濃度
- が減少 A/V比が小さい条件ではCO。 の溶存状態が一定時間維持で きる可能性
- ・UFBとしての存在の影響少な

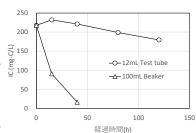


図1 静置IC濃度変化 (試験管,ビーカー)

実験結果および考察(続き)

- (2) ガラスビーズ層の CO。溶存量 ・現時点ではCO₂溶存装置からカラ ム流入口までの間でのIC濃度減少 があり、カラム流入口でIC濃度約 200mg-Cmg/L(約17mmol/L)程度が
- ·供給水IC濃度:180-120mg-C/L程 度、150mm流下時でも最低100mg/L 程度
- ·層厚150mm条件での流出率(流出 IC/流入IC)は、62.8~67.1%

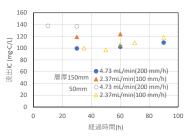
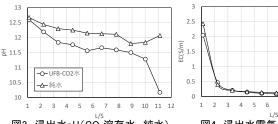


図2 ガラスビーズ層流出液IC 濃度変化

(3) 焼却灰層のCO₂溶存水による中和

- ・焼却灰層からの浸山水pH(図3)では、CO。溶存水(図中UFB-CO。水)を流 下した場合,純水と比較し低いpH→焼却灰の中和が生じていることが推測 ・浸出水電気伝導率EC(図4)では、CO,溶存水(図中UFB-CO,水)および純 水通水では、特に差は無く、L/S2程度でECが急激に減少→洗い出しには CO。の影響なし
- ・酸化還元電位ORP(図5)では、CO。溶存水の場合、ORPも高めになる傾 向, pHの影響も大きいと推測
- ・通水試験後のサンプリング焼却灰の深さ別溶出試験でのpH(図6)では、 純水の通水条件に比べCO₂溶存水の場合, pHが低くなっており, 焼却灰中 和が確認
- ・上層から中和が進むことが確認されたが、今回の試験条件ではL/S11程 度では、灰自体の中和は不十分



浸出水pH(CO。溶存水、純水) 図3 図4 浸出水電気伝導率EC 60 12 40 11.9 FILIER-CO27k -O-UFB-CO27k 11.8 口純水 20 -△-純水 11.7 0 ORP(mv 11.6 -20 핂 11.5 -40 11.4 11.3 -80 11.2 -100 11.1 9 10 11 12

図5 浸出水ORP(CO₂溶存水、純水)

図5 通水後充填焼却灰溶出pH

8 9 10 11 12

原灰

まとめ

- ・CO₂溶存水のガラスビーズ層流下15cmにおいて、60%程度は溶存CO₂ が残存していることが確認された。
- ・CO。溶存水の焼却灰層(15cm)流下において、浸出水のpHが純水流下 に比べ低下することが確認された。また、試験充填焼却灰の溶出試験結 果より、CO₂溶存水の流下により、焼却灰自体の中和がゆっくりと進行し ていることが確認された。
- ・現時点では、UFBの存在確認ができておらず、CO。溶存濃度が予定ほ ど高くないため、実験条件検討及び装置改良等を進めている。

【参考文献】

1)土壌汚染浄化への活用に向けたファインバブルの多孔質内移動特性の理解、濱 本 昌一郎混相流、32 巻1 号(2018)

謝辞:焼却灰等試料提供いただいた関係者に感謝します。本研究は、JSPS科研費 JP20K12227 の助成を受けたものです。

明星大学理工学部総合理工学科環境科学系 宮脇健太郎

miyawaki@es.meisei-u.ac.jp





