# メカニカル充電方式マグネシウム空気電池を用いた

## 車載用充電システムの改良

Improvement of Onboard Charging System for Electric Vehicle using Prototype Refuelable Magnesium-Air Battery

斉藤純\*, 小原宏之\*\*

Jun Saitoh\* and Hiroyuki Obara \*\*

\*玉川大学工学部エンジニアリングデザイン学科, 194-8610 東京都町田市玉川学園6-1-1

\*\*玉川大学TSCP, 194-8610 東京都町田市玉川学園6-1-1

\*Department of Engineer Design, College of Engineering, Tamagawa University,

6-1-1 Tamagawagakuen Machida-shi Tokyo 194-8610

\*\* TSCP, College of Engineering, Tamagawa University,

6-1-1 Tamagawagakuen Machida-shi Tokyo 194-8610

#### Abstract

There is a need to shift from petroleum-based resources to other earth-friendly resources. Magnesium has the potential to be used as one of the sustainable energy carriers for converting, storage, and transporting energy by smelting magnesium with renewable and unused energy. In this study, we developed a prototype refuelable Mg-air battery system. The power generation reaction generates byproducts in the electrolyte. These byproducts have the effect of reducing power generation. Therefore, an electrolyte treatment system was developed to reduce the concentration of byproducts in the power generation reaction area. This paper describes the problems found from the measurement of the system's output characteristics and trial operation, and their solutions to these problems.

Keywords: magnesium-air battery, magnesium, refuelable, energy carrier

#### 1. はじめに

石油由来の資源から他の地球環境に優しい資 源への移行が求められている.マグネシウムは地 殻表層や海水から得られる資源であり,現在は軽 量構造材料やアルミニウム合金への添加材とし ての利用が多い.マグネシウムは再生可能エネル ギーや未利用エネルギーによる製錬や,電池の電 極として使用した後の化合物から再製錬できる ため,資源循環型のエネルギーキャリアのひとつ として利用できる可能性を持つ.現時点では金属 空気電池の多くは正極・負極ともに可逆性が不十 分であり一次電池での利用が主となる.

本研究では、マグネシウムの燃料利用を目的と して、発電により消耗したマグネシウム電極を差 し替えることで発電を継続させるメカニカル充 電方式のマグネシウム空気電池システムを開発 している.この電極の差し替えは内燃機関や燃料 電池での燃料の補充に相当する.太陽電池と本シ ステムを組み合わせ、太陽電池の発電が天候の影 響を受けた際にそれを補って電力を安定供給す る. 離島や遠隔地の脱炭素化や安全な非常電源を 目的に、オフグリッドあるいはマイクログリッド で種々の発電と組み合わせた充電スタンドや電 源供給システムとしての展開を目指す.

本稿では開発を進めているメカニカル充電方 式マグネシウム空気電池による発電システムの 出力特性と、これを車両に搭載して行った試験走 行の結果、電解液処理に関する課題と対策につい て報告する.

### メカニカル充電方式マグネシウム空気電池 (試作充電システムA)

マグネシウム空気電池は、空気中の酸素を正極 活物質、マグネシウム金属を負極活物質とした構 造を持つ.電解液はNaCl水溶液を用いる.負極の マグネシウム金属が電解液中でイオン化して電 子を放出し、外部回路を電流として流れる.電子 は正極で受け取られマグネシウムイオンと酸素 還元反応して水酸化マグネシウムが生成される. 主たる発電に関わる反応式は以下で示される.

正極	$: O_2 + 2H_2O + 4e^- \rightarrow 4OH^-$	(1)
負極	$: 2Mg \rightarrow 2Mg^{2+} + 4e^{-}$	(2)
全反応	$: 2Mg + O_2 + 2H_2O \rightarrow 2Mg(OH)_2$	(3)

発電反応で生じる副生成物の Mg(OH)<sub>2</sub> は不導体であるため電解液中での濃度が上昇すると出力電力が低減する.また,発電反応領域にMg(OH)<sub>2</sub> が堆積することでさらに出力が低減する.Mg(OH)<sub>2</sub> は水溶性が低いため電解液中での濃度が高くなると粘性を持つスラリー状になる.電解液の流路中に直列に回収用フィルターを配置した場合,短時間でフィルターが閉塞してしまい電解液が循環しなくなる.

試作した電池モジュールの外観を図1に示す.1 モジュールあたりセル容器を6個まで連結できる. セル容器の構造は内部に電解液を蓄え,中央にマ グネシウム電極,その両面に空気極を配置する. セル容器の底部には電解液の注入口と排出口を 配置し、チューブを介して分離槽に接続する. 容 器上部は解放され、発電時に電極プレートに固定 されたマグネシウム電極が挿入される. またこの 電極プレートには最大6枚のマグネシウム電極を 固定でき、発電時に生じた水素を排出する排気ポ ートが組み込まれる. マグネシウム電極は図2の よう電極プレートごと交換する. 作業は2分ほど で完了できる.

試作充電システムAは図3に示す構成で、電池 モジュール2個で11セルを直列接続する.分離槽、 外部リザーバタンクを設けて2つのポンプで電解 液を循環する.分離槽の内部には隔壁を設けて電 解液を滞留させて流速を下げることで副生成物 の多くを沈殿させて集約することを図る.



図1 メカニカル充電方式 マグネシウム空気電池モジュール



図2 マグネシウム電極の交換作業



図3試作充電システムAの構成

電解液の総量は約 11L で,2 つのポンプでセル とリザーバタンクが同水位になるように制御す る<sup>1)</sup>. 図4に本システムの車載状態を示す.



図4 試作充電システムAの車載状態

試作充電システムAの定電流放電と出力特性を 測定した.電子負荷装置(菊水電子工業 PLZ1005WH2)で電流*Icc*=22Aに設定し,定電流が 維持できなくなるまで放電し,電圧の変化と電解 液の循環を観察する.電解液は濃度13wt%の NaCl水溶液を用いる.図5に定電流放電特性,図6 に放電開始後82分経過時点での出力特性を示す. 解放電圧 *Voc*=15.5V,短絡電流は近似線より *Isc*=69.0A,最大電力*Pmax*=249Wを出力する.

放電開始後5分程度まではマグネシウム電極の 表面に形成される酸化膜があることと、電解液温



度が低いため出力電圧が低い. それ以降は107分 程度経過するまでは10.0V, 22.0A, 220Wを維持し た. 125分経過時からマグネシウム電極の主要部 分の消耗により反応面積が減少しはじめ, 出力電 圧の低下が顕著になっている. 出力電流が22Aを 維持できなくなったのが129分で, そこまでで 47Ah, 455Whを出力した.

電解液の水位は 41 分経過時で標準水位に対し て-23mm 低下, 161 分経過時で-27mm 低下したた め,それぞれの時点で標準水位まで電解液を補充 した.本試験では電解液の温度を計測していなか ったが,発電領域での温度が上昇して,式(4)の副 反応により水が分解されて減少したものと推察 される.

 $2H_2O + Mg \rightarrow Mg(OH)_2 + H_2 \quad \cdots (4)$ 

この副反応は発電に寄与しない Mg 電極の消耗 や電解液中の副生成物濃度の上昇,水素発生量の 増加を招くため,電解液の温度上昇をより抑制す る必要がある.

出力電圧の低下が始まり放電終期に近づくと 電解液の粘度が高まりスラリー状に変化する.こ れはマグネシウム電極が薄くなり,発電反応によ って生じる水酸化マグネシウムにマグネシウム 粒子も含まれるようになるためと考えられる.電 解液は粘度が低い状態では白色で,粘性が高まる と灰色に変化することから上記の現象が推察さ れる.粘度が高まると電極表面から生じる微細な 気泡がスラリー中に含まれるようになり電解液 の体積が増大する.また,流路配管内の一部で微 細な気泡が集約されることで電解液の連続性が 失われてポンプによる循環が維持できなくなる 現象が確認された.これらの課題については後述 する試作発電システムBで対策を施した.

#### 3. 試験走行(試作充電システム A)

開発したメカニカル充電方式マグネシウム空 気電池システムを図7に示す実験車両に搭載して 試験走行を実施した.実験車両の電装システムは 図8に示す構成で、メカニカル充電方式マグネシ ウム空気電池システムと太陽電池で発電した電 力をシステム電圧にあわせて昇圧してバッテリ ーを充電しながらモーターで走行する.モーター は左右の後輪を独立で駆動する.主要諸元を表1 に示す.







図8 電装システム構成

車両寸法	3000×690×630mm	
車両質量	58kg	
車輪	4輪,後2輪駆動	
太陽電池	Trina solar Si単結晶, 21%, 150W(公称値)	
MPPT	柏会 3ch	
マグネシウム空気電池	メカニカル充電方式 11セル直列	
電気二重層キャパシタ	日本ケミコン 150F,20V	
電池	リン酸鉄リチウム(LiFePO <sub>4</sub> ) 24V	
モータードライバ	小野塚精機 OMC4850	
モーター	CQ DCブラシレス 低損失コア Φ0.8×49T 2直3並 150W ×2輪	

表1 「S-Mg concept」の主要諸元

燃料として 11 枚のマグネシウム電極を 2 セットで使用して走行可能な距離を計測した. 試験路は電極セット1では高低差 10m, 最大勾配 7.1%を

含む630mの周回路, 電極セット2では高低差5m, 最大勾配 3.8%を含む 530m の往復路で実施した. 走行ログデータを図9に, マグネシウム空気電池 の動作領域を図 10, DC-DC コンバータの動作領 域を図11に示す.

電極セット1はマグネシウム電極の端子締結部 が切断され、出力可能と推定される容量の22%程 度で発電が停止した.端子締結部の異種金属接触 による腐食と走行時の振動によるものと考えら れる.電極セット2には電極締結部周辺にコーキ ングを施してNaCl水溶液と接しないよう対策し た<sup>2</sup>).マグネシウム空気電池の電圧を昇圧する.

DC-DC コンバータからはバッテリーとモーター の負荷変動にあわせて電力を供給する. ただしマ グネシウム電極の極端な消耗を避けるために,マ グネシウム空気電池が 22A 以下で発電するよう に DC-DC コンバータの出力電流の上限値を 5.5A に制限した. 走行中はバッテリーに対して 140W 前後を常時供給できている. しかし図 11 に示す ように DC-DC コンバータの変換効率 η が 75~ 85%の領域で動作しており,高効率化が必要であ る. 発電中は電解液が減少するため液量を目視で 確認しながら必要に応じて補充した. 補充回数は 3 回であった.

エネルギー収支を表 2 に示す. 問題なく継続的 な発電ができたセット 2 について, 天候は曇天で あったため, 太陽電池による発電は 5.0Wh と, 全 供給電力の 1%に留まった. その分マグネシウム 空気電池による発電で補って 327Wh で 68%, 加 減速時を中心にバッテリーから 147.5Wh で 31% が出力された. 走行距離は42.4kmで, これをマグ ネシウム電極 1kg に換算すると, マグネシウム空 気電池の発電電力量は 933Wh/kg(Mg)に相当する. 走行距離は曇天時のハイブリッドシステムで 96km/kg(Mg), マグネシウムの発電のみで走行す ることを想定すると, 65km/kg(Mg)という走行結 果を得た.





一般の自動車利用で1回の走行での走行距離は 5km が半数近くである<sup>3)</sup>. これを基準にすると, ハイブリッドシステムの場合でマグネシウム電 極 52g, マグネシウムの発電のみの場合は 76g の 消費で走行できることに相当する.

## 4.メカニカル充電方式マグネシウム空気電池 (試作充電システムB)

試作充電システムAの課題を下記に挙げる.

- (1) 車載のため寸法に制約があり, 電池モジュー ルの高さを 60mm 下げる必要がある.
- (2) 電解液中の微細な気泡が流路中で集約され てポンプによる循環が妨げられる.
- (3) 流路中に電解液を外部に排出する経路が無 く,電解液の入れ替えが困難.

(1)については、セルと分離槽の間をつなぐチ ューブを排し、セルを分離槽の直上に配置した. この部分のチューブは電解液の流路を狭くする ことで、隣接するセルの電極が相互に反応して生 じてしまうセル間電流を低減する役割がある.そ こで図 12 に示すように分離槽内に同等の距離の チューブを配置した.このレイアウト変更により 高さを 65mm 下げることができた.分離槽を縮小 した分、リザーバタンクを大型化して電解液の総 量を約 12.5L に増量した.



図 12 分離槽内部

(2)については(1)の分離槽内部のチューブを利 用して分離槽上部に空気溜まりを確保し,これを 水素の排出経路に接続するバイパス経路を追加 した.分離槽内で電解液中の微細な気泡の一部が 分離されて一定量まで溜まると,追加されたバイ パス経路を通って水槽外に排気される.これによ り循環流路中に気泡が集約されて電解液の連続 性を損ないポンプで循環できなくなる現象を抑 制できた.

(3)については、循環流路とは別に分離槽に注 入と排出の流路を追加した.この流路を用いて外 部からポンプで電解液を注入・排出することがで きる.

上記の対策を施した試作充電システム B の構成を図 13 に示す.図 14,15 にモジュールとシステム外観を示す.



図 13 試作充電システム B の構成



図 14 メカニカル充電方式 マグネシウム空気電池モジュール



図 15 試作充電システム B

試作充電システム B の定電流放電と出力特性 を測定した.電子負荷装置(菊水電子工業 PLZ1005WH2)で電流*Icc*=18Aに設定し,試験走行 時の出力電流量と同量の45Ahまで定電流放電し た.電解液は濃度13wt%のNaCl水溶液を用いる. 電極セット1の定電流放電特性を図16に、電極 セット2を図17に示す.

電極セット1では放電開始から14分程度で出 力電圧が11Vまで上昇して、その後は放電が終了 する150分後まで緩やかに10.8Vまで低下した. 電解液温度は放電開始時点での18℃から上昇し、 140分経過して63℃程度で安定した.

電極セット 2 では放電開始から 10 分程度で出 力電圧が 10.8V まで上昇して、その後は放電が終 了する 150 分後まで緩やかに 9.8V まで低下した. 電解液温度は放電開始時点での 25℃から上昇し、 140 分経過して 62℃程度で安定した.



電極セット 1,2 で共通して電解液の補充は不要 であった.これは電解液温度の上昇が 63℃程度 に留まっており,試作充電システムAと異なり式 (4)の副反応が起こらず電解液の減少を避けるこ とができているものと考える.

電極を交換する際に電解液入替流路を用いて 電解液を入れ替えた.入れ替える手順は,まず電 解液を全て排出し,その後新しい電解液を注入し た.この手順が不適切で,一度空気極表面から電 解液が離れると電解液中を浮遊していた水酸化 マグネシウムが空気極表面に吸着して安定化し てしまい,再度電解液を満たしてもその流れだけ では表面から剥離することができなかった.電極 セット1に比べて電極セット2の出力が低下して いるが,その原因は空気極に吸着した水酸化マグ ネシウムによって酸素還元反応が低減したこと によるものと推察する.

図 18,19 に各電極セットで最大電力を得られた 出力特性を示す. 電極セット1は放電開始後60分 経過時点で電解液温度は 45℃である. 電極セッ ト 2 は放電開始後 30 分経過時点で電解液温度は 37℃である. 特性は同傾向であるが, 出力電流が 低減していることが分かる.



図 20,21 に各電極セットの 30 分ごとの出力特 性の変化を示す.0 分での計測結果は出力電流が 低いが,これは未使用のマグネシウム電極の表面 に酸化膜が形成されていることと,電解液温度が 低いためである.放電を開始すると酸化膜は除去 され,電解液の温度上昇に伴って出力電流が増加 する.その後,120分以降の放電終期にかけて減少 している.0 分での計測結果を除いた出力電流の 低減は電極セット1で-4%,電極セット2で-8%に 収まっている.先行研究での出力電流の変化<sup>1)</sup>と 比較して大幅な改善が見られた.

表3に定電流放電での積算出力と出力特性の各 値を示す.積算出力を試作充電システムAと比較 すると,同システムの45Ahの時点で440Whであ る.放電電流値が異なるが,試作充電システム B では出力電圧を安定させることもでき,出力が向 上出来ていると言える.発電電力量をマグネシウ ム電極 1kg に換算すると電極セット 1 は 1.52kWh/kg(Mg),電極セット2は1.62kWh/kg(Mg) に相当する.発電条件が悪く出力電圧が低かった 電極セット2の方が高いエネルギー密度を示して いることについては今後の検討としたい.



電極セット1	電極セット2
15.5V	15.8V
64.0A	59.1A
235W	224W
150min	150min
45Ah	45Ah
482Wh	457Wh
318g	284g
	電極セット1 15.5V 64.0A 235W 150min 45Ah 482Wh 318g

#### 5. まとめ

メカニカル充電方式マグネシウムによる充電 システムを車載用に開発して、実験車両で走行試 験を行った.走行距離は曇天時のハイブリッドシ ステムで96km/kg(Mg)、マグネシウムの発電のみ で走行することを想定すると65km/kg(Mg)という 走行結果を得た.電解液処理の改良を行った試作 充電システムBでは放電中の電解液の保守無しで 放電することができ、出力容量も向上できた.継 続的な発電で出力低減を避けるためには、空気極 表面を劣化させない電解液の入れ替え方法の検 討が必要である.

今後は、本充電システムで得た知見をもとに、 太陽電池と組み合わせた据置型の充電システム を構築する.

#### 参考文献

- 斉藤,小原:メカニカル充電方式マグネシウム空気電池の試作,第67回応用物理学会春季 学術講演会,2020, p.01-069
- 斉藤,小原:メカニカル充電方式マグネシウム空気電池の車載充電システム,玉川大学工学部紀要,第57号,2022,pp.43-49
- 国土交通省:超小型モビリティの利活用にする実証実験等による調査業務,2014, p.93

#### 謝辞

本研究の一部は公益財団法人フジクラ財団の 研究助成を受けて行われました.メカニカル充電 方式マグネシウム空気電池の電極を藤倉コンポ ジット株式会社,電気二重層キャパシタを日本ケ ミコン株式会社にご提供いただきました.深く感 謝申し上げます.

2023年3月1日原稿受付, 2023年3月10日採録決定 Received, March 1st, 2023; accepted, March 10th, 2023