固体酸化物形燃料電池システム (SOFC System)

Solid Oxide Fuel Cell System

大野陽太郎 環境ソリューションセンター 主席 福田 聖二 環境ソリューションセンター 統括スタッフ Yotaro Ohno and Seiji Fukuda

当社は,米国シーメンスウエスチングハウス社から SOFCの販売権を取得した。燃料電池は化学エネル ギーを直接電気エネルギーに変換する高効率で低公 害の発電システムである。中でも SOFC は最も発電 効率が高い燃料電池として知られている。当社は, シーメンスウエスチングハウス社とともに NKK/ SWPC-SOFC の開発に尽力していく。 NKK has entered into a distributor/packager agreement with SWPC (Siemens Westinghouse Power Corporation) for stationary fuel cell applications utilizing solid oxide fuel cell technology. This agreement enables NKK to become an authorized distributor/packager of SOFC systems serving the Japanese and the Asia markets. Fuel cell technology enables direct energy conversion from chemical energy of fuel to electric energy. The fuel cell can generate electricity at higher efficiency and lower emissions, than conventional internal combustion systems. SOFC is recognized as the most efficient fuel cell among various fuel cells. NKK will make every effort to commercialize NKK/SWPC-SOFC systems.

1. はじめに

近年 環境に対する問題意識の高まりもあり燃料電池が 次世代発電設備として注目されている。中でも固体高分子 形(PEFC)と呼ばれる形式の燃料電池は,常温で作動し 起動特性に優れるため、自動車用や家庭用の小型熱電併給 装置として話題の中心となっている。一方,固体酸化物形 燃料電池(SOFC)は,どのタイプの燃料電池に比較して も高い発電効率を有し、定置型発電装置としてはPEFCを 凌ぐ高い可能性を秘めており 燃料電池技術の本命とも言 われている。当社では、その将来性を鑑みて、1980年代後 半より SOFC の開発に取り組んできた。さらに 1992 年よ り,シーメンス・ウエスチングハウス・パワー社の前身で あるウエスチングハウス・エレクトリック社と共同開発を 行っており、今回その延長線上で同社と正式にディストリ ビュータ・パッケージャ契約を締結した。シーメンス・ウ エスチングハウス・パワー社は, SOFC のリーディングカ ンパニーである。本稿では,当社/シーメンス・ウエスチ ングハウス社の円筒型 SOFC について述べる。

2. 燃料電池とは

燃料電池は燃料が持つ化学エネルギーを直接電気と熱に 変換する装置である。燃料電池は電解質の種類によって分 類され,リン酸形(PAFC),溶融炭酸塩形(MCFC),固体 高分子形(PEFC),固体酸化物形(SOFC)の4種類が主なも のとして知られている(**表**1参照)。セルの材料と作動温 度が異なるので,その利点,用途,問題点もそれぞれ異な るものの,高い発電効率と有害物質の排出量が少ないとい う潜在的優位性はすべてに共通している。特に代表的な大 気汚染物質である窒素酸化物と硫黄酸化物をほとんど排出 しないということは大きな特長となっている。

	固体高分子形	リン酸形	溶融炭酸塩形	固体酸化物形
	PEFC	PAFC	MCFC	SOFC
電解質	高分子膜	Jン酸水溶液 溶融炭酸塩		ジルコニア系
				セラミックス
イオン伝導体	H⁺	H⁺	CO32-	O ²⁻
運転温度	70 ~ 90	200	650	800 ~ 1000
電池反応可能な	H ₂	H ₂	H ₂ , CO	H ₂ , CO
燃料ガス	(数10ppm以下)	(数% 以下)	メタンなどの	メタンなどの
(CO 許容濃度)			内部改質が可能	内部改質が可能
発電効率(LHV)	30~45%程度	40 ~ 47%	50 ~ 67%	47 ~ 70%
天然ガス燃料時				

表 1 燃料電池の種類と特徴

燃料電池は,イオンが電解質中を通過,移動することに より電気を発生させる。PAFCやPEFCでは,水素イオン が電解質を通過して陰極で酸素と化合し水になるので,燃 料は水素に限られる。また一酸化炭素は燃料極の触媒を被 毒するので極微量にする必要がある。SOFCでは,空気中 の酸素が陰極でイオン化し,電解質を通過するので水素と ともに一酸化炭素も燃料として利用できる(図1参照)。



図1 燃料電池上の反応

気体あるいは液体の水素が燃料電池設置場所で利用可能 な場合は現状極めてまれである。したがって,当面は天然 ガスやプロパンなどを改質して使用することが現実的であ ろう。たとえば,水蒸気改質によって天然ガスやその他の 燃料から水素と一酸化炭素を生産することができるが, SOFC は一酸化炭素を直接利用できるので,PEFC のよう に一酸化炭素を極微量まで減少させる処理過程が必要な く,システムが簡素になる。さらに,SOFC は高温を利用 してセルモジュール内部で天然ガスを改質できるので, 別置きのリフォーマ(改質器)が必要ない。SOFCが,天 然ガスを使用する場合,効率化と簡素化の両面で有利で ある。

ウエスチングハウスタイプの円筒型 SOFC 開発の歴史

シーメンス・ウエスチングハウス・パワー社は,SOFC の研究開発を40年以上にわたって行ってきた。旧ウエス チングハウス・エレクトリック社は1950年代の後半にジ ルコニウム化合物で実験を開始し,酸化ジルコニウム(ジ ルコニア)の電解質としての可能性を見い出している。さ らに当時ジルコニウム化合物を研究していた Ros Ruka 博 士および電気化学者であるArnold Isenberg博士が,円筒型 のSOFCと今日使用されているシールのないSOFCスタッ クを初めて設計し,セルの製作に必要なプロセスを開発し た。彼らはSOFCの開発途中でジルコニア技術を使用した 酸素センサーの開発にも成功している。

1980 年までに円筒型 SOFC の原理的な所は実証され, 1980年代から1990年代に,まず多孔質支持管(PST: Porous Support Tube)上に電極や電解質を製膜したタイプのセルの 製作が始められた。スタックとシステムについても,テネ シー渓谷開発公社(米)が委託した400 ワットのスタック から実証試験が始まった。開発の過程で多孔質サポート管 が省略され,最終的には空気極(AES:Air Electrode Supported)をセルの構造部材として使用した50cmの長さのセ ルで実証試験を行った。日本においても,関西電力殿,東 京ガス殿,大阪ガス殿のご支援を得て実証試験を行い,成 果をあげている。

その後も, セルの長寿命化と性能向上の研究が行われ, 現在使用している有効長さ150cmのセルが開発された。こ のセルを用いた 100kW 級コージェネレーション・システ ムは,1998年にオランダにて稼動を開始し,好調に運転を 行い2000年11月に試験が終了した。同システムは場所を ドイツのエッセンに移し, さらに運転継続する予定であ る。また,燃料電池稼働の世界記録(最長8年)は依然と して保持されており,試作品の150cm セルは,100回以上 の熱サイクルに対する耐久力と1000時間に0.1%以下の電 圧降下という良好な試験結果を示している。

現在に至る主要な開発成果を表2に,実証試験を表3に それぞれ列記する。

表2 シーメンス・ウエスチングハウス社 SOFC 開発の歴史

1990年以前
長さ 50cm の PST セルの試験に成功
PST セルで1個のセルにつき24W ・48W を発電
PST セルの稼働時間 10000 時間突破
400W 級スタックを TVA で実施
天然ガスで発電機を直接運転
大阪ガス殿および東京ガス殿で最初の 3 kW 級 SOFC システム稼働
1990 年~ 1994 年
長さ 100cm の AES セルを試験
AES セル1個につき 105W · 120W を発電
PST セルの稼働 45000 時間を突破
AES セル, 100 回の熱サイクル突破
20kW SOFC システムを運転
20kW 発電機をナフサおよび天然ガスで運転
1994 年 ~ 1999 年
長さ 150cm の AES セルを試験
AES セル,加圧下で 280 W を発電
PST セル, 69000 時間(8年)の稼働達成
AES セルの稼働 33000 時間突破
AES セル , 加圧下で 6000 時間を作動
AES セル, 1000 時間にわずか 0.1% 未満の電圧降下
25kW システム, ディーゼルおよびジェット燃料での稼働成功
25kW SOFC コージェネレーション・システム 13000 時間稼働
100kW SOFC システム 9000 時間 (1年) 稼働
2000 年
100kW SOFC システムの運転継続中(16000 時間以上)
カリフォルニア州での 25-kW SOFC システム, 2 年間の休止後に再起動

220kW SOFC/ ガスタービン・システム, 世界初の燃料電池 / ガスタービン・ハイブリッドの稼働開始

シーメンス・ウエスチングハウス・パ ワー社の円筒型 SOFC 技術

4.1 セルとバンドル

シーメンス・ウエスチングハウス・パワー社のSOFCは, 独自の円筒型設計で1層の電解質部分と2層の電極で構成 されている。この設計では他の燃料電池のようなシールは

年	顧客/プロジェクト名	スタック定格	電池の長さ	電池または	稼働時間	燃料
		(kWe)	(mm)	スタックの数	(Hrs)	
1986	TVA	0.4	300	24	1760	H ₂ +CO
1987	大阪ガス殿	3	360	144	3012	H ₂ +CO
1987	大阪ガス殿	3	360	144	3683	H ₂ +CO
1987	東京ガス殿	3	360	144	4882	H ₂ +CO
1992	JGU-1	20	500	576	817	PNG
1992	ユーティリティーズA	20	500	576	2601	PNG
1992	ユーティリティーズ B1	20	500	576	1579	PNG
1993	ユーティリティーズ B2	20	500	576	7064	PNG
1994	SCE-1	20	500	576	6015	PNG
1995	SCE-2	27	500	576	5582	PNG DF-2 JP8
1995	JGU-2	25	500	576	13194	PNG
1998	SCE-2/NFCRC	27	500	576	3394+	PNG
1997	EDB/ELSAM-1	125	1500	1152	4035	PNG
1999	EDB/ELSAM-2	125	1500	1152	16610	PNG
2000	SCE PSOFC/MTG	180	1500	1152	250+	PNG
今後の実	証試験					
2001	OPT	250	1500	2304	_	PNG
2002	RWE 300 kW ハイブリッド	230	1500	1728	_	PNG
2002	エジソン Spa 300 kW ハイブリッド	230	1500	1728	_	PNG
2003	Ft.Meade 1MW ハイブリッド	800	1500	5760	_	PNG
2003	EnBW 1MW ハイブリッド	800	1500	5760	_	PNG
2003	Shell-CO ₂ 分離	250	1500	2304	-	PNG

表3 フィールドテストと実証試験

PNG = パイプライン天然ガス TN-PST = 薄肉多孔サポート管 TK-PST = 厚肉多孔サポート管 AES = 空気極サポート型 +=試験継続中 TVA = テネシー渓谷開発公社(米) JGU = 東京ガス殿、大阪ガス殿によるコンソーシアム ユーティリティーズ = 関西電力殿,東京ガス殿,大阪ガス殿によるコンソーシアム SCE = サザン・カリフォルニア・エジソン社(米) NFCRC = 国立燃料電池研究所(米) EDB/ELSAM = オランダ・デンマークのユーティリティー各社によるコンソーシアム OPT = OPT 社 (カナダ) RWE = RWE 社 (ドイツ) エジソン Spa = エジソン Spa 社(イタリア) Ft.Meade = 米国メリーランド州の1MW 設置場所所在地 EnBW = EnBW 社(ドイツ) Shell = ノルスケ・シェル社

不要で、熱膨張に対しても許容度が大きいことが特長である。セルの稼動温度は約1000 で,空気供給管を使用して 円筒セル内側へ空気が供給され、同時に燃料はセルの外側 に供給される(図2参照)。



図2 セルの構成

開放回路であっても1個のセルにつき0.9から1ボルト までの電位差しか生じないので,電圧を上げるためには多 数のセルを直列に接続しなければならない。発生する電力 はセルの活性面積に比例し,大気圧下では,最大で直流 210W/セルを発電する(作動温度:1000,燃料利用率: 85%,空気利用率:25%の場合)。

セルは隣のセルと接続できるよう軸方向にインターコネ クタが設けられ,複数のセルが直列に接続できるように なっている。商業ベースの発電量を確保するには,多数の セルを発電モジュールまたはスタックとして接続する必要 があるが,作動温度が1000 なのでセルの熱膨張を吸収 できる構造としなければセルに過剰のストレスがかかって しまう。ウエスチングハウスタイプのSOFCでは,セル間 を電気的に接続する際に柔軟性のあるニッケル・フェルト を使用してこの問題を解決している。ニッケル・フェルト によって,個々のセルはスタック内の温度が変わっても, 隣接するセルとは無関係に自由に伸縮することができるよ うになっている。ニッケル・フエルトを使って並列3本・ 直列8本の束状に接続されたセルは,バンドルと呼ばれていて,スタックを構成する基本単位となっている(図3参照)。



図3 セルバンドル

4.2 燃料と空気の供給

スタック内には、セルに供給する水素と一酸化炭素を得 るための天然ガス・リフォーマが備えられている。脱硫さ れた天然ガスがエゼクタに供給されると、エゼクタは部分 的に圧力が低い場所を造り出し、スタックの上部近辺の再 循環室から水蒸気を含む排気を巻き込む。これで天然ガス の改質に必要な水蒸気を得ている。この燃料混合物は触媒 (プレ・リフォーマ)を通過し、この触媒によって高次の 炭化水素すべてはメタン、水素および一酸化炭素に変換さ れる。燃料混合物はスタック内リフォーマを通過し、メタ ンはセルに到達するまえに、すべて水素と一酸化炭素に変 換される。このように燃料混合物は改質され、スタック底 部の燃料マニフォールドに入り、そこで上向きに流れてセ ルの外面へ分配される(図4参照)。

一方,空気は排熱回収熱交換器内で予熱された後,モジュールに入り,空気マニフォールドを通過し,セル内側の底部へ空気供給管を経て供給される。セル外側の燃料と内側の空気からの酸素で,セルの長さ方向に沿って電気化学反応が起こり,供給された燃料の85%までが消費される。モジュール内の温度は部位による温度差が発生するが,最大1000 程度に維持される。消費された燃料は再循環室に入り,一部は再循環され,残りは燃焼室へ流れて過剰空気と混合する。ここで電気化学反応しなかった残りの



図4 SOFC モジュール内部の模式

燃料の燃焼が起こり,供給管へ流下する空気の予熱をす る。モジュールから出た排気はプロセス空気を予熱する 熱交換器と排熱回収ボイラまたは温水ボイラへ導かれる (図5参照)。

スタックの温度制御はプロセス用空気を用いて行われて いるので,冷却水系統が必要ない。この面でもシステムが 簡素になっている。



図5 SOFC コージェネシステム(温水回収型)

5. SOFC システム

5.1 SOFC コージェネレーションシステム

SOFC は作動温度が約1000 で, 排気の温度も800 程 度あるので排熱を利用したコージェネレーションに適して いる。プロセス空気の予熱に用いられる排熱は一部なの で,その残りを利用可能である。図5に示すシステムが最 も簡単なコージェネレーションシステムで,排熱をまず空 気予熱に使った後,熱回収するシステムである。オランダ で運転された100kW システムはこのタイプのコージェネ レーションを採用しており,120 の加圧温水で109kWの 送電端出力の時に63kW の温水を供給している。

さらに図6に示すように空気予熱用熱交換器を高温部と 低温部に分離し,その間に熱回収システムを設置すること で数百 kPa の蒸気発生も可能となる。

ー連のシステムは、排熱回収装置の物理的な大きさおよび価格と、回収する熱の価値との見合いで最適な設計が必要である。



図6 SOFC コージェネシステム (蒸気回収型)

5.2 SOFC / ガスタービンハイブリッドシステム

SOFCは,7気圧程度までは加圧による電圧の増加が顕 著で,発電効率が向上することがわかっている。たとえ ば、3気圧で稼動させると電気出力は最大で10%程度増加 する。SOFC モジュールを加圧し,ガスタービンと結合す ることにより発電効率がさらに向上する。この複合システ ムでは,空気はタービンのコンプレッサで加圧され, SOFC モジュールに入る前に熱交換器で加熱される。 SOFC からの排気は高温の加圧ガスとなり,タービン発電 機を駆動する。このようにすれば,図7に示すような乾式 (スチームなし)ハイブリッドサイクル発電システムがで き上がる。シミュレーションによると、このようなSOFC/ GTハイブリッドによって,300kW級の小規模な発電プラ ントで55%以上の発電効率が達成可能で,1MW級のプラ ントでは60%程度の効率達成が可能であることが示され ている。2~3MW級の容量クラスでは更に70%まで期待 できると試算されている。



図7 SOFC ハイブリッドシステム

6. 円筒型 SOFC の特徴と利点

円筒型 SOFC の特長を表4 に示す。また他の発電方式と の発電効率の比較を図8 に示す。SOFC の環境面と効率面 での優位性がわかる。



図8 分散発電システムの効率

7. SOFC の実証事例

実証試験の一覧を表3に示す。この内の最近の実証例に ついて述べる。

(1) 100kW 級 SOFC コージェネレーション・システム所在地:オランダ,ウエスターフルト

シーメンス・ウエスチングハウス・パワー社が納入した 100kW級SOFCコージェネレーション・システムはオラン ダとデンマークの電力会社のコンソーシアムであるEDB/ Elsamへ納入したもので,総運転時間16610時間を達成し, 2000年11月29日で運転終了した。2001年ドイツへ移設 し,さらに運転継続予定である。

	天然ガスを使用している発電プラントのなかでも排出ガス中の有害物質量は最低水準						
	NOx: 0.5 ppm 未満						
環境適合性	SOX: なし						
	CO なし						
	VOCs なし						
	CO ₂ 高い効率に反比例するので相対的に低い						
	加圧による効率向上が可能						
	高い発電効率 (ac/LHV)						
高効率	46-50%, 1 気圧 , 250 kW - 1 MW 級 SOFC コージェネレーション・システム						
	57-60%, 3 気圧 , 300 kW - 1 MW 級 SOFC/GT ハイブリッド・システム						
	60-70%, 7 気圧 , 2 MW- 20 MW 級 SOFC/GT ハイブリッド・システム						
	コージェネレーションとコンバインド・サイクルの可能性:800 以上の SOFC モジュール排気	ガス					
	 冷却水が不要						
簡素な	スタック内蔵の天然ガス・リフォーマ						
システム	閉端部付きの円筒型電池なので高度の気密性を必要とするシールが不要						
	簡素な発電サイクル						
	簡素化による高度のシステム信頼性						
耐久性	固体状電解質であり移行性のある電解液は使用しない						
•	熱サイクルの耐久性:環境温度から 1000 まで 100 回以上の熱サイクル						
信頼性	スタックの潜在的寿命:初期生産システムの場合は 5-10年/実証された稼働時間は 69000時間以	止					
	電圧の安定性:36000 時間以上経過後 , 1000 時間当たりの電圧降下は 0.1% 以下						

表4 円筒形 SOFC の特長

アーヘム市近郊のウエスターフルトに設置されたシステムを写真1に示す。このシステムのピーク電力は140kWで,運転中は地元の電力系統へ109kWを供給し,63kW相当の温水を地域の暖房システムへ供給,発電効率は46%であった。本試験は商用機に採用予定である長さ150cmの空気極支持のセルが用いられた最初の実証試験である。



写真1 100kW SOFC コージェネシステム

当社は,この100kWシステムのために空気予熱用熱交換器を開発し,製作,納入している。また,設計段階では 排熱回収蒸気ボイラを採用する計画もあったため,蒸気ボ イラの検討および設計も行った(図9参照)。



図 9 100kW SOFC コージェネシステム

(2) 220kW SOFC /ガスタービン・ハイブリッド・システム 所在地:米国カリフォルニア州アーバイン 国立燃料電池研究センター

世界で初めてのSOFC /ガスタービン・ハイブリッド・シ ステムがカリフォルニア大学,アーバイン国立燃料電池研 究センター/サザン・カリフォルニア・エジソン社へ昨年 納入された。このハイブリッド・システムは,加圧 SOFC モジュールにインガーソールランド・エネルギー・システ ムズ社(元のノーザーン・リサーチ・アンド・エンジニア リング社)が納入したマイクロタービン/発電機を結合し たものである。220kW 級のこの実証試験の目的は SOFC / ガスタービン・ハイブリッド・システムの概念を実証する ことである(写真2参照)。



写真 2 20kW SOFC ハイブリッドシステム

(3) 25kW SOFC システム

所在地:米国カリフォルニア州アーバイン 国立燃料電池研究センター

アーバインのカリフォルニア大学の国立燃料電池研究セ ンターにある25kWシステムは,天然ガス,ディーゼルお よびジェット燃料を含む各種燃料ですでに9000時間以上 稼働していたが,2年間の休止期間の後,2000年8月に再 起動した。起動時にも問題はなく順調に運転を続け,円筒 型 SOFCシステムが持つ優れた製品寿命を実証している。 (4) 今後の実証試験

次の段階は商用化レベルでのSOFC試作製品の実証で, 2001年および2002年以降に実施される予定である。実 証試験用のシステムは,高発電効率を目指した約300kW および1MWのSOFC/GTハイブリッド発電システム,お よびコージェネレーション用の250kW級の常圧SOFCシ ステムである。過去の現地試験,実施中の現地試験およ び実証計画を表3に示した。

8. おわりに

ウエスチングハウスタイプのSOFC発電システムは,実 用化間近の段階に至っている。今後は,商用機規模での実 証運転による,システム安定性・信頼性の実証が必要であ る。当面は分散電源が主なターゲットと考えられるので, その市場価格を実現するためのコストダウン,また熱利用 部分の最適化,ハイブリッドシステムの最適化も重要であ る。中長期的には,DMEなど天然ガス以外の燃料の利用 技術や,効率70%に迫る集中大型電源用システムの開発が 考えられている。今後も,SOFCの実用化に向けて努力し ていく所存である。

参考文献

- Sukkel, Jaap. "Two years experience with the 100kW SOFC Cogeneration Unit at Arnhem". Forth EUROPEAN SOLID OXIDE FUEL CELL FORUM proceedings. Vol.1, pp.159-166(2000).
- Van Gerwen, Rob J. F. et al. "Experience with Codes & Standards for the Arnhem SOFC Project". Forth EUROPEAN SOLID OX-IDE FUEL CELL FORUM proceedings. Vol.1, pp.951-957(2000).

- Vora, Shailesh D. "SCE (Southern California Edison) 220kWe Pressurized SOFC Power System". Forth EUROPEAN SOLID OXIDE FUEL CELL FORUM proceedings. Vol.1, pp.175-182(2000).
- George, Raymond et al. "Fuel Cell Systems". Siemens Power Journal. pp.4-17(January 2001).
- 5) Veyo, Stephen E. et al. "Solid Oxide Fuel Cell Power System Cycles". ASME paper 99-GT-356(1999).
- 6) http://www.pg.siemens.com/en/fuelcells/index.cfm
- 7) 山口靖之. "小型分散電源への期待と普及の課題". 第17回エネ ルギー総合工学シンポジウム予稿集. pp.70-73(2000).
- <問い合わせ先>
- 環境ソリューションセンター
- Tel. 03 (3217) 3142 福田 聖二
- Seiji_Fukuda@ntsgw.tokyo.nkk.co.jp