CVDを利用した炭素/阿蘇黄土複合体の合成

Synthesis of carbon/limonite composite through CVD method

論

 ∇

坪田敏樹 *, *, 青木慎司 *, 横野照尚 *, 末永知子 **, 蔵本厚一 ***, 真鍋徹郎 ****, 矢島博文 ****

Toshiki Tsubota*.*, Shinji Aoki*, Teruhisa Ohno*, Tomoko Suenaga**, Koichi Kuramoto***, Tetsuro Manabe**** and Hirofumi Yajima****

Carbon/limonite composite was synthesized through chemical vapor deposition of CH_4 with a help of catalysis of limonite. The limonite was heat-treated at 600 °C for 5 h in air before the chemical vapor deposition in order to remove impurities. When synthesis temperature was over 889 °C, carbon was deposited on the limonite. Moreover, when synthesis temperature was over 1025 °C, soot deposition was observed on the inner wall of reaction tube. The amount of the deposits increased with increasing synthesis temperature and time. The obtained composite was attracted by magnet.

KEYWORDS: Limonite, Carbon, Hot CVD, Sewerage, Methane

1. 緒 言

阿蘇黄土は, 熊本県阿蘇赤水地方で産出される天然鉱物であ る。Fe 化合物を含む割合が高く, 古くは全国の神社の鳥居のベ ンガラに使用されたとの記録 (言い伝え)がある。また戦時中は, 鉄の原料として八幡製鉄所に出荷されていた。このように阿蘇 黄土は古くから知られていたため地学的な研究報告も古く, 岩崎 により調査されている¹⁾。現状では, 下水処理施設における, H₂S の吸着剤, 養豚の飼料 (糞のH₂Sを吸着), ペットの餌 (糞のH₂S を吸着) などに使用されている。

下水処理場では、発酵操作により廃棄物中の有機物を分解して いる。その結果、汚泥処理過程で消化ガスが発生する。この消化 ガスの成分は、CH4が約60%、CO2が約40%である。消化ガスは 日々発生するため、下水処理により多量のCH4ガスが発生してい る。このCH4ガスを資源として有効に利用するために、ガス発電、 燃料電池、下水処理場内の熱源の燃料としての利用が実用化およ び研究されている。しかしながら、ガス発電に関しては大規模な下 水処理場でなければ採算が合わない、燃料電池に関しては電極の 被毒の問題がある、下水処理場の熱源に関しては必要とするCH4 ガスの量は発生する量よりもかなり少ない、といった問題がある。 したがって、現状では発生したCH4ガスの大部分は、燃焼させて CO2として大気中に放出されている。CO2は、地球温暖化ガスの一 種であり,京都議定書により削減目標が設定されている物質であ る。そのため,今後,排出量を低減させる技術を開発することが 強く求められている。

CVD (Chemical Vapor Deposition) 法は、気体原料から化学反応 を介して固体物質(膜状,粉状,など)を合成する方法である。化 学反応を進行させる励起方法として、加熱、プラズマ,熱フィラメ ントなどが知られている。CVD技術は、現在の工業、特に半導体関 連製造業において欠くことのできない技術である。CVD法によ る材料合成において、触媒を利用することが有効であることが多 い。例えば、カーボンナノチューブのCVD法による合成におい ては、触媒が重要な役割を演じている。Fe, Co, Ni は周期表にお いて隣り合う位置に存在し、よく似た特性を有しているため、鉄 族元素と呼ばれている。これらの元素は、カーボンナノチューブ 合成の触媒に有効であることが報告されている²⁾⁻¹⁶⁾。

下水処理場から発生するCH4ガスの一部を燃料として加熱し, 残りを気体原料として、安価な阿蘇黄土を触媒として、CVD法に より固体炭素材料としてCH4ガスを固定化することができれば, 大気中に放出するCO2の放出量を削減することができる。また, 合成した炭素材料に吸着特性を付与できれば,下水処理場におけ る脱臭剤としての利用ができ,ゼロエミッション化を図れる。その 他にも合成した炭素材料に何らかの機能があれば,非常に安価 (簡素な熱CVD装置で天然鉱物と廃棄CH4の利用)に経済的価

Corresponding Author, E-mail: tsubota@che.kyutech.ac.jp

(平成19年6月29日受理,平成19年10月15日採択)

* 九州工業大学工学部物質工学科応用化学コース:〒804-8550 福岡県北九州市戸畑区仙水町 1-1

* Department of Applied Chemistry, Faculty of Engineering, Kyushu Institute of Technology : 1-1 Sensuicho, Tobata-ku, Kitakyushu, Fukuoka 804-8550, Japan

*** JAPAN LIMONITE Co., Ltd.: 16-11 Shimizukameicho, Kumamoto, Kumamoto 861-8066, Japan

^{**} 熊本県工業技術センター材料開発部:〒862-0901 熊本県熊本市東町3-11-38

^{***} Department of Materials Sciences, Kumamoto Industrial Research Institute: 3-11-38 Higashimachi, Kumamoto, Kumamoto 862-0901, Japan *** 株式会社日本リモナイト: 〒861-8066 熊本市清水亀井町16-11

^{*****}東京理科大学理学部応用化学科:〒162-8601 新宿区神楽坂1-3

^{****}Department of Applied Chemistry, Faculty of Science, Tokyo University of Science: 1-3 Kagurazaka, Shinjuku-ku, Tokyo 162-8601, Japan



Fig.1 CVD apparatus used in this study.

値のある材料を作製できる可能性がある。また, CH4ガスのみか ら化学反応により固体炭素が析出するということは水素ガスが 生成しているはずであるから,この水素ガスを回収することがで きれば,燃料電池の燃料としての利用も将来的には可能になる見 込みがある。

そこで、本研究では、上記の構想を実現するための基礎実験として、阿蘇黄土を触媒としてCH4ガスとの反応性を調査した。

2. 実験方法

有機成分を除去するために、阿蘇黄土を600 ℃×5時間の条件 で、大気中で焼成した。焼成後の結晶構造をXRD(㈱リガク RINT2400)、元素分析を蛍光X線分析(㈱リガクZSX100e)、表 面積をBET表面積測定(㈱ユアサアイオニクス AUTOSORB-1) で行った。焼成後の阿蘇黄土0.1 gを石英ボートに載せて、熱CVD 反応装置(Fig.1)に設置した。設置後、Arガスを流しながら昇温 させ、所定の温度に達したらCH4ガスに切り替えて温度を所定時間 維持した。CH4ガスの流量は30 sccmとした。所定時間の反応後、 Arガスに切り替えて自然冷却させた。室温まで冷えた後、石英ボ ートを取り出して重量変化を測定した。反応後の析出物の形態 はFE-SEM(日立製作所 S-4000)により観察した。また、炭素成 分の分析はラマン分光(日本分光社製 NRS-3200)により測定し た。TEM(日立製作所 H-9000NAR)により微細構造を確認した。

結果および考察

3.1 焼成した阿蘇黄土

阿蘇黄土は天然の鉱物で,水田の地層の下に層状に存在してい る。このように地表近くに存在しているため,植物由来の有機物 を混入している可能性が高い。そこで,状態をできるだけ再現で きるような前処理として,大気中600℃で5時間加熱処理をする ことにより,有機成分を取り除くことにした。加熱処理後の元素 分析結果をTable1に示す。主成分はFeとOであり,この2つの 元素で,86%程度を占めることがわかる。また,Cの割合が少な く有機成分は少ないことがわかる。加熱処理後のXRDパターン をFig.2に示す。Fe₂O₃相とCaSO₄相に帰属されるピークが確認 できる。加熱処理後には赤色をしていることと元素分析の結果 を併せて考えると,加熱処理後の阿蘇黄土の結晶構造としては, Fe₂O₃相が大部分であると考えられる。BET表面積は49.6 m²g⁻¹ であった。

3.2 熱CVD実験

最初に, 析出状態の反応温度依存性を調査した。反応温度が 640 ℃, 739 ℃, 841 ℃では析出物は確認できなかった。反応温度

Table 1 Contents of limonite heated at $600 \,^{\circ}{\rm C}$ for 5 h in air.

Element	mass%
Fe	45.5
О	38.8
Si	7.54
Ca	1.83
С	1.78
Al	1.55
S	1.36
Others	1.64



Fig.2 XRD patten for the samples. (a) the limonite after the heat treatment at 600 °C for 5 h in air ; (b) the sample after CVD process at 889 °C for 6 h ; (c) the sample after CVD process at 936 °C for 6 h.

が889~936℃の間の場合,主に電気炉内に置いた阿蘇黄土付近 に固体炭素物質が析出した。したがって,阿蘇黄土がCH4を分解 して固体炭素物質を析出させる触媒として働いていると考えら れる。反応温度が1025℃の場合,阿蘇黄土付近に固体炭素物質 が析出するものの,管壁にも固体炭素物質が多く析出しており, 阿蘇黄土の触媒作用のみならず,高温条件による単純な熱分解も かなり進行していることがわかった。そこで,反応温度が889℃ と936℃の反応条件で詳細に調査した。XRD測定結果をFig.2 に示す。CVD合成を行うことで,結晶性炭素(グラファイト)が 生成していることがわかる。また,Fe3CとFeが生成しているこ とも確認できる。この現象はリモナイトが高温のCH4雰囲気で 還元されたことと炭化されたことにより生じたと推測できる。

CH₄との反応実験を行う前の阿蘇黄土の質量を W_{before} ,反応実験 後の石英ボート上に存在する物質の質量を W_{after} とし、(W_{after}/W_{before}) の値を計算することにより、CVD反応の評価を行った。(W_{after}/W_{before})の反応時間依存性を**Fig.3**に示す。いずれの反応温度に おいても、反応時間が増大するのに伴い、(W_{after}/W_{before})の値が増大 することが確認できた。しかし、反応温度が889℃の場合、その 炭素 TANSO



Fig.3 Reaction time dependence of the (W_{after}/W_{before}) value.



 $\label{eq:Fig.4} \begin{array}{ll} \mbox{SEM images the sample after the reaction process at 936 °C.} \\ \mbox{reaction time : (a) 0 h ; (b) 1 h ; (c) 2 h ; (d) 4 h ; (e) 6 h ; } \\ \mbox{(f) 18 h.} \end{array}$

増加速度は反応時間の増大に伴い減少している。つまり、CH₄を 固体状の炭素物質に変換する触媒活性が弱まっている、またはガ ス状の原料(CH₄)が触媒(阿蘇黄土)表面に供給される速度が遅 くなっている。また、反応温度が高いほど(W_{after}/W_{before})の値が 大きいことがわかる。つまり、反応温度に依存することがわかる。

反応温度が936℃で,反応時間を変化させた場合の析出物の SEM像をFig.4に示す。反応時間が0時間の場合,つまり,CH₄と 反応させない場合にはFig.4(a)の状態にあるが,反応時間が6時



Fig.5 Raman spectra for the samples synthesized at 936 $^{\circ}$ C.

間以上の場合, 紐状の類似した形状の析出物が確認できた。これ らの物質の直径は数百nm程度であり、形状は反応時間に依存せ ず類似している。しかし、反応時間の増大に伴い太くなる傾向に あり、合成時間が4hと6h、6hと8hの間に太さの増大が確認でき る。カーボンナノチューブの場合, MWCNTで数十nmと報告さ れているので、本研究で合成された物質はそれと比較して非常に 太いことがわかる。反応温度が936℃で、反応時間を変化させた場 合の析出物のラマンスペクトルをFig.5に示す。グラファイトに 関するGバンド (1590 cm⁻¹) とDバンド (1360 cm⁻¹) が現れてい る17)。反応時間が6時間以上の場合、ほぼ同じスペクトルが確認 できた。SEM観察の結果と併せて考えると、合成時間が6時間以 上となると、形態が同じ炭素物質が生成するようになると思われ る。反応時間が2時間の場合に、Gバンドのピーク強度とDバン ドのピーク強度の比が最大となる。現象としては結晶性の高い 炭素が存在することを意味する。反応時間が2時間以上では、反 応時間の増大に伴うGバンドのピーク強度とDバンドのピーク 強度の比の変化と、ピークの半値幅の増大が単調に起こる。一方、 反応時間1時間の試料はGバンドのピーク強度よりDバンドのピ ーク強度が大きく、ほかの試料と大きく異なる。したがって、反 応初期(反応時間1時間程度),反応中期(反応時間2時間程度), 反応後期(反応時間4時間以上)では、それぞれ異なった状態の炭 素が析出していることがわかる。なぜ時間に依存して状態の異 なる炭素が析出するのかは不明であるが, 触媒物質の変質や不活 性化などが考えられる。

所定温度に達した後、CH₄ガスに切り替えずにArガスを流しな がら加熱処理を行った場合の質量変化をFig.6に示す。加熱処理 を行うことで質量が減少していることがわかる。本研究では、熱 CVD反応装置に設置する前に、大気雰囲気で600℃、5時間加熱処 理をした阿蘇黄土を使用している。しかし、より高い900℃で加 熱することにより、揮発する成分が飛散したことが重量減少の原 因と考えられる。実験結果から、加熱温度を高くするか、または加 熱時間を長くすると、緩やかに重量の減少量が大きくなる傾向に あることがわかる。しかし、長時間加熱しても(Wafter/Wbefore)=0.9 그는 이 아이들은 것은 것을 얻는 것을 하는 것을 하는 것을 했다.

2007 [No.230]



Fig.6 Reaction time dependence of the (W_{after}/W_{before}) value.



Fig.7 Reaction time dependence of conversion efficiency.

程度までしか減少せず,大部分は飛散しないことが確認できた。

反応に流した CH₄の流量, CH₄との反応後の重量増加, Ar ガスを 流しながら加熱した場合の重量減少から, CH₄が固体炭素物質に 変換した割合を計算した。その結果を Fig.7 に示す。反応温度が 889 ℃の場合, 合成時間が4~18時間の範囲で約2%の CH₄が固 体炭素に変換した。反応時間が4時間までの範囲では,反応実験後 の重量のほうが Ar を流して加熱した場合よりも減少していたた め, 値を求めることができなかった。CH₄から固体炭素が析出す る反応よりも, CH₄と反応して揮発物質として系外に放出された 物質量のほうが多いためと予想される。反応温度が936 ℃の場 合, 反応温度が889 ℃の場合よりも変換効率が高く, また反応時 間により変化した。反応時間が4時間のとき, 変換効率は約7% であった。しかし, 反応条件やCVD装置に工夫をすれば, さらな る変換効率の増加を期待できる。例えば, 本研究ではCH₄の流量 を30 sccmに固定して実験を行った。この流量を少ないほうに変 化させれば, さらなる変換効率の向上を期待できると考えられる。

炭素の担持量を,より正確に求めることを意図してTG-DTAの 測定を行った。その結果をFig.8に示す。反応温度が889℃,お よび936℃の試料のいずれの場合も,反応時間が短い試料では



Fig.8 (a) TG measurements of the samples after the CVD process at 889 °C. (b) TG measurements of the samples after the CVD process at 936 °C. (c) DTA measurements of the samples after the CVD process at 889 °C. (d) DTA measurements of the samples after the CVD process at 936 °C.





350℃付近から重量が増大した。反応時間が0時間, つまりCH4 を流通させていない試料では, 重量の増大が確認できないことから, この現象は, 反応条件 (CH4雰囲気で高温処理) で還元状態にな った阿蘇黄土中の成分 (Feなど)が, TG 測定の加熱により酸化さ れて重量が増大したと考えられる。反応時間が長い試料で重量 の増大が確認できないのは, 相対的に炭素の量が多いために炭素 の燃焼による重量減少が大きいためと考えられる。反応時間が 長い試料では, 550℃付近から重量の減少が観測される。DTAの データも併せて考えると, 炭素の燃焼に由来する重量の減少と考 えられる。

生成した物質の詳細な微細構造を確認するために, TEM 観察 を行った。反応実験により析出した物質のTEM 像をFig.9 に示 す。芯となる物質の周りを炭素材料が取り巻いていることが確 認できる。元素分析の結果, 芯の部分にはFe元素が含まれてい ることが確認できた。反応実験により析出した物質に磁石を近 炭素 TANSO

論



Fig.10 The sample synthesized at 936 $^{\circ}$ C for 6 h.

づけたところ、磁石に引き寄せられることが確認できた(Fig.10)。 この現象は、析出した固体炭素自体が磁石に引き寄せられるので はなく、包括されている阿蘇黄土由来の物質が磁石に引き寄せら れるためと考えられる。このような材料の微細構造と性質から、 次のような工業材料としての応用が考えられる。

(1) 磁力回収型の吸着剤

(2) 電磁波シールド

既存の活性炭などで適用されている賦活処理を行うことで,炭 素部分の表面積を十分に大きくさせて吸着性能を付与すること ができれば、有害成分を吸着後に、磁石で簡単に回収することが できる安価な吸着剤として利用できる。例えば、河川や池湖に分 散させて、有害物質を吸着後に磁石により回収することができれ ば、非常に低コストで水資源の清浄作業を行うことができる。ま た、下水処理場の悪臭の吸着剤として使用すれば、ゼロエミッシ ョン化に貢献できる。現在, 電磁波シールド材料として, フェラ イトが広く使用されている。それはフェライトの性能が非常に 高いからではなく、ある程度の性能で価格が安価だからである。 したがって、本研究の方法で作製した材料の電磁波シールドとし ての性能が,現在広く使用されているフェライトよりも高い状態に することができれば、価格は安価なので実用化できる可能性があ る。化学電池の電極材料としては炭素材料が使用されている。 今後,電極材料としての性能を評価して可能性を探る。このよう に、今後は工業的応用を視野に入れて研究を進めていく予定であ る。阿蘇黄土が安価,使用するCH4が下水処理場から自然発生す る廃棄物であることから、本研究の方法により作製される機能性 炭素材料は非常に安価に製造できると予想される。したがって, 前述のような使用方法において、ある程度の性能が出せれば、商 品としての競争力は高いと考えられる。

4. 結 論

下水処理場で生成するCH4を,安価な方法で炭素材料に変換す ることにより, CO2放出量の削減と炭素材料の製造を行う技術を 確立することを考え,阿蘇黄土を触媒として利用して,熱CVD法に よりCH4を固体状の炭素材料に変換することを試みた。反応温 度が841℃以下の場合,炭素物質は析出しなかった。889℃以上 の場合,炭素物質は析出し,1025℃の場合には電気炉の内壁にも 析出した。反応時間および反応温度を増大させるのに伴い,析出す る炭素物質の質量は増大した。本研究の実験条件では,CH4から固 体状の炭素物質への変換効率は,約2~7%であった。生成した 析出物は磁石に引き付けられる性質を有することがわかった。

文 献

- 1) J. Iwasaki, Chigakushi 25 (1913) 26-32 [in Japanese].
- K. Otsuka, S. Kobayashi and S. Takenaka, *Appl. Catal.*, A Gen. 190 (2000) 261-268.
- J. Jia, Y. Wang, E. Tanabe, T. Shishido and K. Takehira, *Microporous Mesoporous Mater.* 57 (2003) 283-289.
- K. Nakagawa, M. Yamagishi, H. Nishimoto, N. Ikenaga, T. Suzuki, T. Kobayashi and T. Ando, *Chem. Mater.* 15 (2003) 4571-4575.
- T. Ishihara, Y. Miyasita, H. Iseda and Y. Takita, *Chem. Lett.* 24 (1995) 93-94.
- 6) K. Mukhopadhyay, A. Kishio, T. Sugai, N. Tanaka, H. Shinohara, Z. Konya and J. B. Nagy, *Chem. Phys. Lett.* **303** (1999) 117-124.
- H. Ago, T. Komatsu, S. Oshima, Y. Kikuchi and M. Yumura, *Appl. Phys. Lett.* 77 (2000) 79-81.
- Y. S. Nimg, X. B. Zhang, Y. W. Wang, Y. L. Sun, L. H. Shen, X. F. Yang and V. G. Tendeloo, *Chem. Phys. Lett.* 366 (2002) 555-560.
- Y. Homma, Y. Kobayashi, T. Ogino, R. Ito, Y. J. Jung and P. M. Ajayan, J. Chem. Phys., B 107 (2003) 12161-12164.
- H. Ago, K. Murata, M. Yumura, J. Yotani and S. Uemura, *Appl. Phys. Lett.* 82 (2003) 811-813.
- S. Honda, Y. G. Baek, K. Y. Lee, T. Ikuno, T. Kuzuoka, J. T. Ryu, S. Ohkura, M. Katayama, K. Aoki and K. Oura, *Thin Solid Films* 464 (2004) 290-294.
- 12) P. N. Lopez, I. R. Ramos and A. G. Ruiz, Carbon 41 (2003) 2509-2517.
- 13) A. Weidenkaff, S. G. Ebbinghaus, Ph. Mauron, A. Reller, Y. Zhang and A. Zuetel, *Mater. Sci. Eng., C, Biomim. Mater., Sens. Syst.* 19 (2002) 119-123.
- 14) H. W. Liao and J. H. Hafner, J. Phys. Chem., B 108 (2004) 6941-6943.
- 15) M. Sarah Mohlala, Xin-Ying Liu, Mike J. Witcomb and Neil J. Coville, Appl. Organometal. Chem., 21 (2007) 275-280.
- 16) S. Takenaka, S. Kobayashi, I. Ogihara and K. Otsuka, J. Catal. 217 (2003) 79-87.
- 17) H. Watanabe, K. Takahashi and M. Iwaki, *Nucl. Instrum. Meth. B*, 80-81 (1993) 1489-1493.