トリクロロエチレンの気相中光触媒分解 一光化学反応の寄与—

村林 眞行¹⁾ · 伊藤 公紀¹⁾ · 川村 功一¹⁾

Photocatalytic Degradation of Trichloroethylene in the Gas-Phase – Contribution of Photochemical Reactions –

Masayuki MURABAYASHI¹), Kiminori Itoh¹) and Koichi KAWAMURA¹)

Synopsis

Photocatalytic degradation of trichloroethylene (TCE) in the gas-phase was studied by using a batch reactor with TiO₂ photocatalyst. When the degradation reaction of TCE was repeated in a same reactor, reaction rates changed much depending on the reaction conditions for the repeated reactions. The facts indicated that the reaction intermediates and products would give much effect on the following reaction. As a result, photochemical reaction was found to have a large contribution to the photocatalytic degradation of TCE. When phosgene and/or chlorine were once produced photocatalytically, photochemical reaction, which progressed very fast, was thought to dominate the reaction rates of the degradation of TCE.

1. 緒言

有機塩素化合物による地下水および土壌の汚染 は、なお深刻な状態が続いている。これら汚染の 代表的な原因物質であるトリクロロエチレン (TCE) やテトラクロロエチレン (PCE) は、光触 媒反応によって比較的簡単に分解できることか ら、多くの研究が行われてきた。初期のころは水 中での光触媒反応によって分解する研究が行われ た (Ollis, 1985, Murabayashiら, 1989) が, 水 中での反応では,有害な化合物が生成しにくく, 二酸化炭素までの完全無機化が進むという利点は あるものの,反応速度が十分に上がらず,実用化 の大きな障害となっていた。これに対して、気相 中での光触媒反応は反応速度が非常に大きいこと から,実用化に有利で,水中の汚染物質を気相中 に移行させ,また,土壌中の汚染物質は減圧吸引 して反応管に導き,気相中で光触媒分解する方法 (吉田ら, 1998) で, 実用化が進められている。

しかしながら、その一方で、気相中での光触媒 反応は、反応機構が複雑(Kimら、1998、2000) で不明の点が多い。気相中でTCEなどの光触媒分 解の反応が非常に速いのは、水中に比べて拡散の 速度が大きいことのほかに、塩素ラジカルによる 連鎖反応が絡んでいるため(Nimlosら、1993、 Murabayashiら、2000)とされるが、なお十分に は解明されていない。また、反応の条件によって は、ジクロロ塩化アセチル(DCAC)やフォスゲン (COCl₂)などの有害な物質が生成する可能性があ り、実用化を進める上でも、反応機構を理解して おくことが重要である。

我々はこれまでに、気相中でのTCEの光触媒分 解反応では、光化学反応の寄与が大きいことを示 唆する報告を行った(Murabayashiら, submitted) が、本報ではこの点についてさらに詳しく検討す ることとした。

1) 横浜国立大学環境科学研究センター環境計測工学研究室 〒240-8501 横浜市保土ヶ谷区常盤台79-7 Department of Environmental Physical Chemistry, Institute of Environmental Science and Technology, Yokohama National University, Yokohama 240-8501, Japan (2000年11月1日受領)

2. 実験方法

光触媒としては、ゾルーゲル法によってスライ ドガラス表面に作製したTiO₂薄膜(25mm×55mm, 両面担持)を用いた。TiO₂薄膜は、反応に使用す る前,前処理として蒸留水で洗浄した後、300℃ で30分間加熱した。

反応には、Pyrexガラス管の両端をシリコンウ ェハーで密閉して作製したバッチ式反応器を用い た (Kimら, 1996)。反応器の体積は135mlであり、 FTIR測定用の赤外線が通るときの光路長は13.5cm である。反応は以下の手順によって行った。装置 内にTiO₂薄膜を封入し、その後乾燥空気で反応器 内を置換した。初濃度2000ppmvに相当する量の TCEを反応器内に注入し、しばらく放置して気化 させた。TCEが気化した後に,外部からブラック ライト蛍光灯(20W×8本, ランプから10cmの距 離で1.5mW/cm²)で照射した。TCE,反応の中間 体および生成物の濃度はFTIR (Perkin-Elmer, Spectrum GX)を用いてその場分析で測定 した。生成物について定性的なデータを得るため にGC-MS (Hewlett Packard 5973) を用いた。 TCEは純正化学㈱から購入し、他の試薬を含めて 特級を,購入したまま使用した。

反応を調べるに当たって、以下の2つの操作を 行った。先ず、1つ目はTCEの光触媒分解反応を 一定の時間(反応開始後10分と60分)で区切り、 1回の反応後、触媒には手を加えず、反応器内を 乾燥空気で置換した後、TCEを注入して反応を行 い、この操作を繰り返した。2つ目は、1つ目の 手順を,乾燥空気置換することなしに繰り返した。 後者の手順では、TCEの光触媒分解の反応中間体 および反応生成物が反応器内に蓄積されると考え られる。

3. 結果および考察

1回の反応時間を10分および60分として乾燥空 気置換をし、TCEの光触媒分解反応を繰り返し行 った時の反応回数に対するTCEの半減期の推移を Figure1に示す。反応時間10分および60分の両者 とも,乾燥空気置換をして,TCEの光触媒分解反 応を繰り返した時,その半減期は1回目から2回 目にかけて減少し、その後はほぼ一定になった。 10分の反応時間は、DCACがほぼ全量分解する時間 (Figure 3 参照)であり、60分の反応時間は反応 中間体や反応生成物の濃度がFTIRによる観測で, これ以上変化の認められなくなる時間である。こ の実験では、光触媒としてスライドガラスに担持 したTiO₂薄膜を用いたが、これより表面積の大き い光触媒(たとえばTiO2粉末やグラスファイバー クロス表面に担持したTiO2など)を用いると、1 回目から2回目にかけての半減期の減少の度合い





The atmosphere in the reactor was replaced with dried air before each reaction.



Fig.2 Relative concentration of phosgene at 60min after the start of each reaction * Relative concentration of phosgene was expressed with the absorbance in the FTIR measurement.

> The reaction was repeated in the same reactor and with the same photocatalyst as those in the preceding reaction. The atmosphere in the reactor was replaced with dried air before each reaction.

が大きくなることを確認した。また、反応に先立 っての前照射(Kimら, 1996)や加熱処理など前 処理の条件を変えることでも、この半減期の減少 の度合いは変化した。

反応時間を60分として,乾燥空気置換をし, TCEの光触媒分解反応を繰り返したときの,反応 終了時のフォスゲンの吸光度(FTIR)の推移を Figure 2 に示す。フォスゲンは標準試料の作製が 極めて難しいため,検量線の作成が困難である。 そのため、以後は吸光度によってその相対濃度を 表すことにする。Figure 2 をFigure 1 と比べる と、反応1回目から2回目にかけてのTCEの半減 期の減少と、フォスゲンの吸光度の増加がよく対 応していることがわかる。また、Figure 1 では2 回目以降TCEの半減期がほとんど変化していない が、フォスゲンの吸光度の推移も2回目以降ほぼ 一定の値をとり、よい一致を示した。

そこで、変化の大きい1回目と2回目の反応に 注目し、TCEとDCACの濃度の経時変化を調べた。 その結果をFigure3に示す。TCEの分解反応につ いては、上述の通り、1回目の反応より2回目の 反応のほうが早くなっているが、DCACに着目する と、2回目のほうがその生成速度、最大生成量と もに大きいことがわかる。2回目の反応では、 TCEが分解され始めるのと同時にDCACが生成し始 め、TCEが約95%分解したときに、DCACの生成量 は最大値となり、その値はTCEの約75%に相当し た。Figure2と合わせて考えると、1回目の反応 から2回目の反応にかけてのフォスゲンの吸光度 の増大は、DCACの増大によるものと考えられ、こ の実験系では、DCACからフォスゲンが直接生成す るものと考えられた。

反応を繰り返すと、1回目から2回目にかけて TCEの分解速度やDCAC, フォスゲンの生成量が増 大した原因については、以下のように考えた。す なわち、DCACやフォスゲンは水と反応しやすいこ と、1回目の反応前には少なくともTiO2光触媒表 面に物理的、もしくは化学的に吸着した水が存在 することより、最初の反応で生成したDCACが気相 に移行する前に, 光触媒表面に存在する水と化学 的に反応し、1回目の反応の時だけフォスゲンの 生成量を少なくさせるとともに,反応サイトを妨 害している水を除去したものと考えられる。その ために、2回目の反応からは、TCEの吸着に対す る妨害が起こりにくく、TCEの分解速度が増加し たものと推測された。しかし現実的に、化学的に 吸着した水が反応によって、すべて除去されるこ とは理解しがたく、2回目以降の反応がほぼ同じ 速さで進行していることから,この実験系では, OHラジカルがあまり反応に関与していないか、も しくは微量ながら反応中に供給され、一定量の吸 着水が光触媒上に残っている可能性はあると思わ れる。

以上のことより,乾燥空気置換をし,TCEの光 触媒分解を繰り返した時,TCEの分解速度などが 増加するのは,触媒表面に吸着した水との反応に よるもの考えた。この考え方は,前述の反応に先 立っての前照射や加熱処理など前処理の条件を変 えることでも,TCEの半減期の減少の度合いが変 化したという結果とも符合する。さらに,以上の



Fig.3 Changes of concentration of TCE and dichloroacetylchloride (DCAC) with time in the first and second (repeated) reactions

The atmosphere in the reactor was replaced with dried air before each reaction.



Fig.4 The change of the relative concentration of phosgene (expressed in the absorbance) with time when the photocatalyst was illuminated with black-light fluorescent lamps without addition of TCE Procedure of the experiment : The photocatalytic degradation of TCE was repeated 4 times. The atmosphere in the batch reactor was replaced with dried air before each reaction. The duration time of each reaction was 10 min. After the 4th reaction the

min. After the 4th reaction the atmosphere in the reactor was replaced with dried air and the photocatalyst was illuminated.

結果は、空気中で水分濃度を変化させて、TCEの 分解速度や生成物の組成を調べ、水分濃度が高い ほど反応が遅い反面、無機化の効率は高いと報告 したAndersonら(1993)の結果と一致する。

また、反応時間を10分とし、乾燥空気置換をし

た繰り返し反応では、4回目の反応を行った後に、 装置内を乾燥空気で置換し、TCEは加えずに、反 応に使用したTiO₂光触媒のみに紫外線を照射した ところ、Figure 4 のようにフォスゲンの吸光度が 増加した。このことは、光触媒表面に何かフォス ゲンを生成するような有機塩素化合物が吸着して いることを意味する。反応時間を60分とした時、 この現象は見られなかった。

この吸着物質を調べるために, 光触媒として, TiO2粉末(P-25)を用いて、上記の手順と全く同 じように繰り返し反応を行い、4回目の反応後、 反応器内からTiO2粉末を取り出した。そして、こ のTiO₂粉末に吸着している物質をFTIRとGC - MSを 用いて調べたところ,ジクロロ酢酸 (DCAA) を検 出した。DCACがほぼ全量分解したと思われる時間 に、反応を繰り返すことによって、ジクロロ酢酸 が検出されたことから、DCAC→DCAA→フォスゲン のような反応経路が推測され、NMRを用いてTiO₂ 表面の吸着物質を同定したHwangら(1997)の結 果を支持するものとなった。ただし、ここでTiO2 粉末に吸着している物質を調べる際に, TiO2粉末 を一度反応器から空気中に取り出しているので, 吸着されていたものの中にはDCACも含まれ、それ が空気中の水分と反応してDCAAを生成したという 可能性も否定し難い。そうなると、Figure4でフ ォスゲンを生成した反応経路としてDCAC→DCAA→ フォスゲンという経路のほかに、DCACが直接光触 媒分解されてフォスゲンを生成したという経路も 考えることが必要になる。しかし、この測定とは 別に、バッチ式反応器を用いて、TiO₂光触媒を空 気中に取り出さずに、その場測定で、TiO2光触媒 の表面にDCAAが生成することが確認されている (冨田, 1999)ので, TiO₂光触媒上の吸着物質中 にDCAAが含まれることは確かであると思われる。

Hwangらは、また、DCAAがTiO₂表面に吸着する ことによって、TCEの吸着を妨害すると予測した。 Figure 1を見ると、表面にDCAAのような吸着物質 がない反応時間60分の時よりも、DCAAなどが吸着 している反応時間10分の時の繰返し反応の方が、 わずかに遅く、Hwangらの予測と一致する結果と なった。さらに、以上のことは、TiO₂表面に塩素 を含んだ物質が吸着していても、その物質が塩素 ラジカルの供給源にはならないことを示唆してい る。

一方,乾燥空気置換をせずに,TCEの光触媒分 解反応を繰返し行った時の各回数におけるTCE濃 度の変化の様子をFigure 5 に示す。Figure 1 で示 した乾燥空気置換ありのときの繰返し反応の結果 に比べて,Figure 5 では繰返し2回目での反応が 著しく加速され,3回目でさらにわずかながら加 速された。3回目の反応では,約2000ppmvのTCE (135ml) が約10秒で分解した。この手順では,後 続の反応を行うときに,反応器の気相中に前の反 応生成物が存在すると考えられることから,これ らのうちのいずれかがTCEの分解反応を速めた可 能性がある。









* A definite amount of a reagent of DCAC was added, so that the absorbance for DCAC in the FTIR measurement became 0.6789.

** A definite amount of a reagent of HCl was added, so that the absorbance for HCl in the FTIR measurement became 0.0021.

*** A definite amount of gaseous reaction products containing phosgene $(COCl_2)$ were added, so that the absorbance for $COCl_2$ in the FTIR measurement became 0.0180.

そこで、代表的な中間生成物であるDCAC、最終 生成物であるHC1,およびフォスゲンを主とした 反応生成ガスの, TCE光触媒反応に対する添加の 影響を調べた。DCACとHC1については試薬を使用 したが、フォスゲンはスタンダードを得ることが できなかったので、(Figure2を参考にして)で きるだけフォスゲンを生成しやすい条件でTCEの 光触媒分解により発生させた。この時の反応生成 ガス中には、FTIRとGC-MSによる分析で、フォス ゲンのほかに微量のHC1, CO, CO2およびCC14が存 在していることがわかっている。上記の物質を添 加してTCEの光触媒分解反応を行った時の、それ ぞれのTCE濃度の変化の様子をFigure6に示す。 この図より、DCACとHC1はTCEの光触媒分解反応に 対して,分解速度に関しては影響を与えないこと がわかった。フォスゲンを主とした反応生成ガス



Fig.7 Effect of the addition of gaseous reaction products containing COCl₂ on the photocatalytic degradation of TCE * The amount of gaseous reaction products added was expressed by the absorbance for phosgene in the FTIR measurement.



Fig.8 Change of the concentration of TCE with time in the photochemical reaction repeated without replacement of the atmosphere in the reactor

を加えたときは、TCEの分解反応が著しく加速さ れた。

そこで、さまざまな濃度の反応生成ガスを、フ *スゲンの吸光度を目安にして添加し、TCEの分 解反応への影響を調べた。その結果をFigure 7 に示す。反応生成ガス中のフォスゲン濃度が増加 すると、TCEの分解反応もそれに応じて速くなっ た。これらの結果より、TCEの分解反応を加速す るのは、反応生成物のうちDCACとHC1を除いたフ *スゲンとその他未検出の物質であると思われ た。

この実験系では, TiO2薄膜の表面積に比べて TCE濃度が非常に高く、たとえTCE分解反応を促進 する物質が存在したとしても, TCEの分解反応が このような非常な速度で、光触媒分解のかたちで 進行するとは考え難い。そこでまず、TCEの分解 反応を促進する物質が、光触媒分解反応以外でも 生成するかどうかを調べるために, TCEの光化学 反応に着目し,反応を試みた。反応器,光源, TCE初濃度などは、光触媒反応の場合と同じとし た。そしてFigure 5 と同様に、乾燥空気置換をせ ずにTCEの光化学反応を繰返し行った。この時の 各反応回数に対するTCE濃度の変化の様子を Figure 8 に示す。TCEの光化学反応に関する研究 では、通常は光源に低圧水銀灯などの短波長の紫 外線が用いられるが, Figure 8 を見るとブラック ライトからの紫外線によってTCEが分解している ことがわかる。反応器壁のガラス管としてPvrex Glassを用いているので、TCEが吸収するような短 波長の紫外線が反応器内に入射することはないは ずで, TCEの分解が起こった原因は不明で, 目下 検討中である。さらに, 乾燥空気置換をせずにこ の反応を繰り返すと,前述の光触媒反応の場合と 同様に、反応回数の増加とともにTCEの分解反応 が著しく加速された。すなわち、TCEの分解反応 を加速する物質は、TCEの光触媒反応だけでなく、 TCEの光化学反応でも生成していることが示され た。

そこで、Figure 7 とFigure 8 のそれぞれの反応 を、横軸に反応開始時のフォスゲン濃度、縦軸に TCEの半減期をとって、再プロットしたところ、 Figure 9 が得られた。TCEの光触媒反応と光化学 反応の両者とも、乾燥空気置換をせずに反応を繰 り返すと、ほぼ倍増して反応器内のフォスゲン濃 度が高くなった。そして、Figure 9 ではフォスゲ ン濃度の増加とともにTCEの半減期が減少した。 ここでも、添加した反応生成物の量を、FTIRによ るフォスゲンの吸光度で代表して表してある。両 者の変化を比較すると、反応器内のフォスゲン濃 度が0.3Abs.(吸光度)相当以上になった時に、 光触媒反応と光化学反応の半減期がほぼ等しくな った。すなわち,この状態では反応器内にTCEが 存在すれば,光触媒がなくても分解反応が同じ速 さで進行することを意味している。したがって, このように半減期が等しくなったところでは,光 源がブラックライトによる外部照射であるため, 光触媒が存在する場合でも,光触媒に紫外線が到 達する前に,反応ガス中のTCEの分解を加速する 物質が紫外線を吸収し,その物質自身もしくはそ れにより変化したものがTCEを分解したものと考 えられる。



Fig.9 Relation between the half-life of the reaction and the amount of added gaseous reaction products expressed by the absorbance for phosgene

> * Reaction products containing phosgene were added before the reaction. The amount of the added reaction products was expressed representatively by the absorbance for phosgene in the FTIR measurement.



Fig.10 Change of the absorbance in the range of wavelength between 280 and 400nm in the photochemical degradation of TCE

* Standard absorption curve for Cl2

これまでの実験結果では、フォスゲンが有力に 思われたが、その吸収波長は185nm付近と250nm付 近であるために、フォスゲン自身がブラックライ トからの紫外線を吸収することはできない。また, これまでに、塩素が短波長の紫外線照射下でTCE の光化学反応を促進するという報告はある(Hung ら、1997)が、ここで扱っているものとは波長領 域が違う。そこで、これまでに実験で使用してき た反応生成物質について, ブラックライトの紫外 の発光領域である300nm~400nm付近での吸収を調 べることにした。反応器の光路長を、今まで用い てきたものの光路長に比べ約1/3にした。そし て窓材には紫外光の吸収を調べられるように、石 英板を用いた。TCEの初濃度は、光路長が短くな ったことと、反応側でなく生成側の物質を調べる 必要があることから、約10倍の20000ppmvとした。 実験手順としては、TCEの光化学反応を1回のみ 行った。そして、TCEが分解し、反応中間体や反 応生成物が生成するまで、紫外領域での吸収を観 察した。





The added chlorine was produced from the reaction of potassium permanganate with hydrogen chloride. The concentration of chlorine amounted to 8.3ppmv for both reactions.

TCEの光化学反応における反応中間体や反応生 成物の紫外領域での吸収の様子をFigure 10に示 す。図には参考のために、スタンダードの塩素の 吸収スペクトルを載せた。図を見ると、ブラック ライトからの紫外線の発光領域である300nm~ 400nmの範囲に吸収を持つ物質が存在することが わかる。同時に、照射時間の増加とともに、その 吸収の大きさが増大していることもわかった。こ の吸収スペクトルだけでは物質を同定することは

難しいが、TCEの光触媒分解中に塩素が生成する との報告があり(Kutsuna, 1993),参考のために 載せたスタンダードの塩素の吸収と比べるとよく 似ている。もし、 塩素が原因物質であるとすると FTIRやGC-MSで検出できなかったことも理解でき る。念のために、o-トリジン溶液を用いて、反応 ガスから塩素の検出を試みた結果、定量性はない ものの, 定性的に同定することができた。しかし, 反応生成ガス中には,酸化性の強いものも存在す るので、十分な検討と追試が必要である。ブラッ クライトからの紫外線で塩素がTCEの分解を促進 できるかを知るために、TCEの光触媒反応と光化 学反応に対する塩素添加の影響を調べた。その結 果をFigure 11に示す。塩素は過マンガン酸カリ ウムに濃塩酸を滴下し、両者を反応させることで 調製した。ここでは反応ガスをアルカリと水に通 し、純度の高い塩素を得るよう努めた。この図よ り塩素を添加することで、TCEの分解反応が加速 されることがわかる。ただ、光化学反応に比べて、 光触媒反応では加速はされたが、その影響があま り大きくならなかったのは、加えた塩素に水分が 含まれていたためではないかと考えられる。塩素 は紫外線を吸収することによって、塩素ラジカル (·C1)を生成することが知られており、この·C1 がTCEを攻撃することで連鎖反応が起こり、分解 反応が加速されるものと考えられる。

よって、乾燥空気置換をせずにTCEの光触媒反応を繰返し行ったとき、TCEの分解反応が加速されるのは、前の反応で生成したフォスゲンもしくは塩素が紫外線を吸収し、そこで生じた活性種がTCEを攻撃するためと思われる。フォスゲンと塩素を比較すると、紫外線の吸収の点から見て、塩素の可能性が高い。

4. まとめ

結論として、以上を次のようにまとめることが できる。

- 1)乾燥空気置換をして、TCEの光触媒分解反応 を繰り返した時、1回目の反応に比べ2回目 の反応では、TCEの分解速度、DCACとフォス ゲンの生成量が増大した。この原因として、 触媒表面の水濃度が反応に関与していること が考えられる。2回目以降は、同様の反応を 何回繰り返しても、分解速度が変化しないこ とから、化学的に吸着したOH基は反応に関与 しないか、もしくは反応中に供給されている 可能性があると推測される。
- 2)本研究では、できるだけ水の存在しない条件で反応を行っており、反応生成物として有毒なフォスゲン等が生成しやすい。フォスゲンの生成について定量的なことや、水分の存在

によるフォスゲン生成量の減少については触 れなかった。これらはしかし,光触媒反応の 実用化のためには非常に重要であり,別途研 究する必要がある。

- 3)乾燥空気置換をしないで、TCEの光触媒分解 反応を繰り返した時、反応回数の増加ととも に、分解反応が著しく速くなった。原因は、 前の反応の生成物中に含まれる塩素等が紫外 線を吸収して活性化され、これが反応を促進 したものと考えられる。
- 4) 光化学反応でもTCEの光化学分解反応を繰り 返した時、反応回数の増加とともに、分解反 応が著しく速くなった。原因は3)と同様に 考えられる。
- 5) 反応器内にある量以上の反応生成ガスが生成 すると、生成ガス中のフォスゲンや塩素等が 触媒に光が届く前に光を吸収し、TCEを分解 する。したがって、この光化学反応は光触媒 の存在下でも起こり、また、反応速度が非常 に大きいため、これが気相中でのTCEの光触 媒反応の反応速度を決めていると考えられ る。

References

- Anderson, M. A., S. Yamazaki-Nishida and S. Cervera-March, 1993. Photodegradation of Trichloroethylene in the gas phase using TiO₂ porous ceramic membrane, *Photocatalytic Purification and Treatment* of Water and Air (D. F. Ollis and H. Al-Ekabi Eds.,) Elsevier : 405-420.
- Hung, C-H., B. J. Marinas, 1997. Role of chlorine and oxygen in the photocatalytic degradation of trichloroethylene vapor on TiO₂ films, *Environ. Sci. Technol.*, **31**: 562-568.
- Hwang, S. J., C. Petucci and D. Raftery, 1997. In situ solid-state NMR observations of photoocatalytic surface chemistry : Degradation of trichloroethylene, J. Am. Chem. Soc., 119 : 7877-7878.
- Kim, J-S., K. Itoh and M. Murabayashi, 1996. Effects of pretreatment of TiO₂ thin films on the gas-phase photocatalytic reaction of trichloroethylene, *Denki Kagaku*, 64 (11) : 1200-1202.
- Kim, J-S., K. Itoh and M. Murabayashi, 1998. Photocatalytic degradation of trichloroethylene in the gas-phase over TiO₂ sol-gel films: Analysis of products, *Chemosphere*, **36** (3) : 483-495.

- Kim, J-S., H. K. Joo, T. K. Lee, K. Itoh and M. Murabayashi, 2000. Photocatalytic activity of TiO₂ films observed under different conditions: The gas-phase photocatalytic degradation reaction of trichloroethylene, *Journal of Catalysis*, 194 : 484-486.
- Kutsuna, S., Y. Ebihara, K. Nakamura and T. Ibusuki, 1993. Heterogeneous photochemical reactions between volatile chlorinated hydrocarbons (trichloroethylene and tetrachloroethylene) and TiO₂, Atmos. Environ., 27A (4): 599-604.
- Murabayashi, M., K. Itoh, Y. Ohya and K. Kamata, 1989. Photocatalytic degradation of Chloroform on platinised TiO₂ powder, *Denki Kagaku*, 57 (12) : 1221-1222.
- Murabayashi, M., K. Itoh, L-H. Zhao and K. Kitahara, 2000. The effect of the pretreatment on the photocatalytic degradation of trichloroethylene in the gas-phase, *Journal of Advanced Oxidation Technologies*, 5 (1): 1-5.

- Murabayashi, M., K. Itoh and K. Kawamura, Submitted. Gas-phase photocatalytic degradation of trichloroethylene-Relation with photochemical reactions -, Submitted to Journal of Advanced Oxidation Technologies.
- Nimlos, M. R., W. A. Jacoby, D. M. Blake and A. Milne, 1993, Direct mass-spectrometric studies of the destruction of hazardous wastes. 2. Gas-phase photocatalytic oxidation of trichloroethylene over TiO₂: Products and Mechanisms, *Environ. Sci. Technol.*, 27: 732-740.
- Ollis, D. F., 1985. Contaminant degradation in water, Environ. Sci. Technol., 19 (6): 480-484.
- 冨田恒之,1999.トリクロロエチレン光触媒分解 反応における触媒上の生成物の分析,東海大学 理学部化学科卒業論文.
- 吉田克彦,岡村和雄,冨岡英和,山崎裕,塩沢健 児,伊藤公紀,村林眞行,1998.気相光触媒法 によるテトラクロロエチレンの連続分解処理, 水環境学会誌,21 (10):683-689.