# 北海道工業技術研究所報告

# REPORTS OF THE HOKKAIDO NATIONAL

# INDUSTRIAL RESEARCH INSTITUTE

第69号

平成6年9月

# 特別研究報告書

# 先端産業廃棄物の処理に関する研究

目 次

序		4 5
第1章	先端産業廃棄物の現状と問題点	(1)
第2章	廃コンピューターの性状分析・・・・・・・・・・・・・・・・・・・・・・・・・・・・・・・・・・・・	(3)
第3章	プリント基板及び有害金属の燃焼基礎特性	(7)
第4章	廃プリント配線板の燃焼基礎実験	(15)
第5章	回分燃焼実験装置による廃プリント配線板の燃焼実験	(19)
第6章	廃プリント配線板の向分燃焼における有害金属の挙動	(28)
第7章	廃プリント配線板の連続燃焼における燃焼性と有害金属の挙動…	(35)
第8章	本研究の総括・・・・・・・・・・・・・・・・・・・・・・・・・・・・・・・・・・・・	(43)
· · · · · · · · · · · · · · · · · · ·	그는 그는 그는 그는 그는 그는 그는 그를 가는 그는 사람들이 그 그를 가장하는 것이 되었다. 그는 그를 가장 살아 보는 그는 그를 가장 하는 것이다.	, ,

工業技術院

北海道工業技術研究所

# 特別研究報告書

# 先端産業廃棄物の処理に関する研究

# 研究期間

平成2年度~平成5年度

# 研究担当者

出口 明(平成2年度~平成5年度)

武内 洋(平成2年度~平成5年度)

原口謙策(平成2年度~平成5年度)

新川一彦(平成2年度~平成5年度)

細田英雄(平成2年度~平成4年度)

前河涌典(平成2年度~平成5年度)

# 先端産業廃棄物の処理に関する研究

序

電子産業の長足な進歩にともない、あらゆる職種の職場は言うにおよばず家庭内にもコンピューター等に代表される電子機器が用いられるようになった。これは集積回路(IC)、大規模集積回路(LSI)および超LSIの開発・実用化が波に乗り我々をとりまく社会環境をより便利にあるいは快適にするために、これらを用いて作られた電子回路を備えた電気製品が深く生活一般に浸透してきた結果である。ほとんどの製品はプリント配線板と呼ばれる既に電気回路をその上にエッチングした、薄い板の上に上述の電子部品が搭載され、ある機能を備えたいわゆる電子ボードを内蔵しており、それが製品の頭脳的な役割を果たしている場合が多い。

その一方で、このような電子製品の廃棄物の量も年々増加している。現在、これら廃棄物からは、単に金、銀、銅等の有価金属の回収が行われているに過ぎないが、一般廃棄物と同様に、これら廃棄物も嵩が張り埋立には適さない。また、IC等の電子部品の中には微量のヒ素、鉛、クロム等の有害金属が含まれており、単に焼却するには問題が残る。

このような先端電子・電気製品の廃棄物(これをここでは先端産業廃棄物と呼ぶ)の処理方法は確立されていないが、今後先端産業廃棄物が激増することは必至である。本研究は先端産業廃棄物の代表例を廃コンピューターとみなし、廃コンピューター中にあるIC等の電子部品が搭載されたプリント配線板を実験試料とした。そして、燃焼により廃プリント配線板の減容化を図り、系外に有害物を放出することなく先端産業廃棄物を燃焼処理するプロセス開発のための基礎研究を行うことを目的とした。

研究は環境庁公害防止特別研究として平成2年度から5年度の4年間で進め、各年度の主な研究内容は次の様になっている。

平成2年度は先端産業廃棄物の性状および成分分析を行い、有害物の特定を行った。また、燃焼過程を経ることにより、個々の有害金属がどの様に挙動するかを燃焼基礎試験装置を用いて解明した。また、燃焼排ガスおよび残渣中の有害金属の分析を行い、その処理方法の指針を得た。

平成3年度は、有害物の複合体である先端産業廃棄物が燃焼過程を経ることによりどの様に挙動するかを 回分燃焼実験装置を用いて燃焼排ガスおよび燃焼残渣中の有害成分分析を基に検討した。

平成4年度は先端先端産業廃棄物の燃焼プロセス設計に資すべく連続燃焼実験装置の設計・製作を行った。 平成5年度は、最適燃焼処理条件下での連続燃焼処理実験を行い、最適処理プロセスについて考察した。 本研究を進めるにあたり寄せられた環境庁、工業技術院をはじめ、関係各位の助言、協力に心から感謝 する次第である。

# 先端産業廃棄物の処理に関する研究

# 第1章 先端産業廃棄物の現状と問題点

武内 洋, 出口 明, 原口謙策, 新川一彦

コンピューターを分類すると汎用コンピューター, オフィスコンピューター, ミニコンピューター, 分 散処理プロセッサ, パーソナルコンピューター (パ ソコン) の5つに分けられる<sup>11</sup>。このうち最も一般 的であり, 本研究の試料としたパソコンは次の様 に定義されている。

①事務用・科学技術用・計測制御用・教育および趣味用等,多目的に利用される小型の電子計算機であること。②マイクロプロセッサーベースでディスプレイ等の出力装置,キーボード等の入力装置および入出力インターフェースを基本構成とし、必要に応じて補助記憶装置その他の周辺装置等を付加したものであること。

③BASIC, COBOL, PASCAL等の高級言語が使用でき、ユーザーが自力でプログラミングできるものであること。

④価格の目安は、システムとしては300万円以下であること。

図1-1に示す様にパソコン本体の実績台数<sup>1)</sup> は 昭和56年度から昭和59年度までは順調な伸びを示 したが、以後昭和62年度までははぼ200万台で横ば いとなった。昭和63年度以降再び上昇に転じ、平 成2年度には約10%増の266万台を示した。その後 総出荷台数は減少し、平成4年度は昭和63年度の台 数近くまで落ち込んでいる。コンピューターの使 用可能年数あるいは寿命といったものがどれくら いであるかは製造会社や機種の違いがあり、推定 するのは難しい。ただ、最近の各機種のバージョ ンアップにともない、たとえコンピューターその ものが機能を果たしていても計算速度が遅いとか、 より多くの便利な機能を持ち合わせていない等の 理由から陳腐化したコンピューターとして廃棄さ れる可能性の方が高くなっている。これは、図1-2に示すビット数別に見たパソコン出荷実績台数の

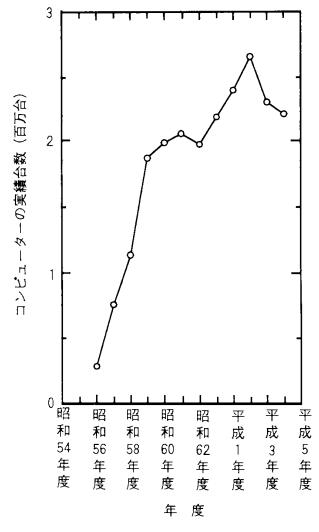


図1-1 パーソナルコンピューターの 年度別実績台数

変化"を見ると明らかである。すなわち、8 ビットのパソコンは昭和59年度以後減少をたどり平成4年度には0%を示している。また、16ビットも昭和63年を境にして減少を示し、平成4年度には7%と低い値を示している。一方で32ビットは現在の主流を占めている。この図から明らかに8および16ビッ

トのパソコンのリプレース化が進み、それらの廃棄が着実に行われていると考えられる。こうした傾向を鑑みると図1-1に示したコンピューターの実績台数の経年変化は、何年か後の廃コンピューターの量を表わす一つの指標である。

今回、実験対象として選んだコンピューターあ るいはIC等が搭載されたプリント配線板は現在ど のように処理されているかをいくつかの処理業者 を通じて調査した。その実態は把握しにくいが概 ね以下のようである。コンピューター本体の外枠 等,これは主にプラスチックと鉄からなっている が、埋立による処理を受けるケースが多いようで ある。一方、内蔵されたICを搭載したプリント配 線板は電子回路接点に金が用いられているため廃 棄物としてではなく有価物として扱われ、シアン あるいは王水等で液処理され、金等の有価金属を 回収した後燃焼される。後述するように、プリン ト配線板のあるものはガラス繊維強化プラスチッ ク (FRP) を素材としているので燃焼処理しても プラスチック分は焼却されるものの, その形状は 変わらないため何らかの粉砕処理が必要でこの工 程を経てはじめて燃焼残渣の減容化が達成される。 この灰分の中にも金,銀,銅等の有価物が含まれ ている場合も多いのでこれら燃焼残渣は既存の銅 精錬所等を利用してこれら有価物の回収を図って いる。

先端産業の製造工程からの廃棄物については、IC 産業と廃棄物問題について池田<sup>21</sup> が現状を分析している。また、環境庁も保全に関する資料<sup>3,4,5)</sup> を提出している。一方、海外においても同様な報告がある<sup>61</sup>。しかし、先端産業製品の廃棄物についての報告はなく潜在化した問題として考えられる。

他方,石炭中に含まれるいくつかの微量元素の燃焼過程での挙動についてまとめたもの"がある。また,アメリカ政府の地球化学委員会 (U.S.National Committee for Geochemistry) は石炭の採掘,利用に係わる環境問題に関係する元素を5ランクのカテゴリーで分類している6。影響程度大の第1グループには燃焼後に大気汚染問題に関係するヒ素,

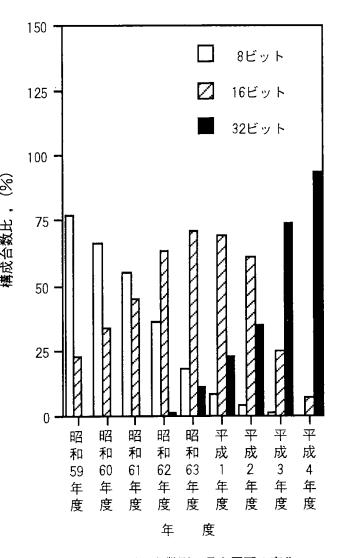


図1-2 ビット数別に見た需要の変化

カドミウム,鉛,水銀等が含まれている。

最近のコンピューター販売合戦で低廉化をねらうため、金でつくられる電子回路接点を面状から点状に変える等の動きがあり、これにより廃コンピューターは有価物から廃棄物に変わりつつある。このことは将来の廃コンピューターの増加と考え合わせると広範囲にわたる環境汚染にもつながる大きな社会問題となる可能性もあり、早急に無公害処理技術の確立が望まれる。

# 第2章 廃コンピューターの性状分析

## 出口 明, 武内 洋, 原口謙策, 新川一彦

先端産業廃棄物は、大型コンピューターからパソコン、ワープロ類、電話交換機・ファクシミリなどの通信機器類および電子機器や計測制御機器等多種多様で発生しており、その全体を把握することはきわめて困難である。

本研究では前章で述べたように、先端産業廃棄物の代表例を廃コンピューターとし、その中で事務用、科学技術用などに汎用されているパソコンを対象とすることにした。これらが廃棄物となった場合、メーカーや機種、年式などにより成分組成、性状が異なる。先端産業廃棄物処理の研究を進める上では、これらの性状把握が不可欠である。そこで、年式の異なる3メーカー、4機種のパソコンを収集・解体し、各成分組成分析を行う一方、IC等などが取付けられているプリント基板類を粉砕などの前処理をして、工業分析、元素分析および発熱量の測定を行った。

本章では、これらの結果について述べる。

#### 2-1 廃コンピューター試料

コンピューターの耐用年数は、自動車や家電製 品と違って推定することは難しい。使用中のもの であっても,より機能向上のため新機種に買い換 え、廃棄される場合が多いからである。特に、最 近の10年間ではコンピューター業界の技術革新が 目ざましく、小型化しながらも、より多くの機能 を有してきている。そのため、使用可能のものが 陳腐化される傾向にある。図2-1に廃コンピュー ターの写真を示し、表2-1には収集した廃コンピ ューター試料の内訳を示す。昭和55年~昭和60年 にかけて生産された3メーカー,4機種を収集した。 パソコンで廃棄前の使用用途は事務用、科学技術 計算用および計測制御用に用いられていたもので ある。SA - 1, SB - 1 は本体、キーボード、ディ スプレイ一体型, SC-2はディスプレイのみ分離 した形式のものであり, SC-1は本体, キーボー ド,ディスプレイ分離型で現在でも,事務用,科

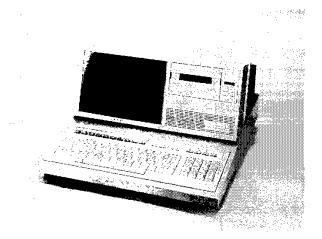


図2-1 廃コンピューターの写真

表2-1 廃コンピューター試料の内訳

試料	年 式	廃棄前の用途	備考
S A – 1	昭和55年製	事 務 用	本体・キーボード・ ディスプレイ―体型
S B – 1	昭和56年製	科学技術計算及 び計 測 制 御 用	本体・キーボード・ ディスプレイ―体型
S C – 1	昭和58年製	事務用及び科学 技 術 計 算 用	本体・キーボード・ ディスプレイ分離型
S C - 2	昭和60年製	科学技術計算用	本体・キーボードー体型 ディスプレイ分離型

学技術計算用に最も多く汎用されている形式である。

# 2-2 廃コンピューターの成分組成

廃コンピューターの成分組成は,メーカー,機種,年式等によって異なるが,燃焼等の処理をする上では成分組成の把握が必要である。そこで,収

集した3台の廃コンピューターを解体して成分組成を分析した。表2-2に廃コンピューター各1台中の成分組成分析値を示す。これらの分析結果は、次の各成分のすべてを重量測定して重量パーセントで表したものである。各成分は、おおまかに金金類、プラスチック類、ガラス類、電線類、そしてプリント基板類の5成分に分類した。金属類は外表でフロッピーディスクを駆動させるモーターおよび周辺の部品であり、プラスチック類はキーボーにいる。プリント基板類はコンピューターの頭脳といわれている集積回路(IC)や抵抗、コンデンサー板が搭載されているガラス繊維強化プラスチック板あるいは紙フェノール樹脂板である。

#### 2-3 プリント基板類の性状分析

上記の廃コンピューター成分のうち、プリント 基板類に取付けられているICなどの電子部品の中 には微量のヒ素、鉛、クロムなどの有害物質が含 まれていることが考えられた。これらを単に燃焼 した場合, 有害物が発生し, 人体あるいは環境に 影響を与えることが考えられる。そこで本研究で は、廃コンピューター中のプリント基板類を研究 試料の対象とした。図2-2に電子部品を取付けて あるプリント基板の写真を示す。ガラス繊維を基 材としてエポキシ樹脂で加工した厚さ約1.5mmの プリント基板にICや抵抗およびコンデンサーなど の電子部品が取り付けられている。 なお、 比較す るため、未使用のプリント基板(FR-4)も分析 試料に用いた。これを10mm以下に粗粉砕し、分 析の供試試料とした。図2-3にその写真を示す。 プリント基板と電子部品は複合物質であるため,分 析にあたってはサンプリング手法によってかなり の分析データのバラツキが予想された。そこで、粗 粉砕物をさらに約100mesh以下に微粉砕し均一化 を図った。これをJIS M 8811に準拠したインクリ メント縮分方法により2回くり返し縮分した後,分 析を行った。表2-3が工業分析した結果である。 分析方法はJIS M 8812, JIS M 8813法, 発熱量 はJIS M 2279にもとづいて真(高位)発熱量を測 定した。可燃分である揮発分および固定炭素は61.0 ~78.8%含まれており,灰分は21.2~39.0%,灰 分の多くはプリント基板の基材となっているガラ ス繊維である。発熱量は2,120~3,450kcal/kgで

表2-2 廃コンピューター中の成分組成例

試料 組成分	S A – 1	S B – 1	S C - 1
金 属 類 (wt.%)	69.7	66.8	46.1
プラスチック類 (wt.%)	11.7	13.5	16.3
ガ ラ ス 類 (w t.%)	6.6	8.8	22.3
プリント基板類 (w t.%)	9.4	9.4	11.7
電 線 類 (wt.%)	2.6	1.5	3.6

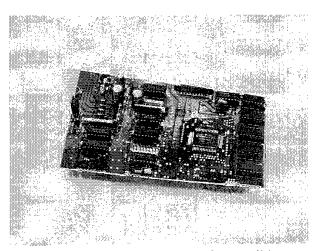


図2-2 電子部品搭載のプリント基板

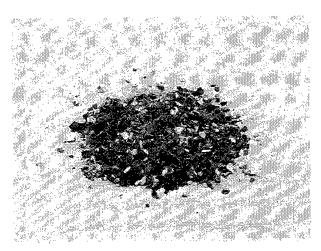


図2-3 プリント基板粗粉砕物

燃焼に十分な発熱量を有している。なお、比較試料である未使用のプリント基板の分析値を表中に示した。表2-4に廃コンピュータープリント基板類の元素分析の結果を示す。分析方法はJIS M 8813により行った。分析にあたっては、分析値のバラッキを防ぐために1サンプル、 $3\sim5$ 点分析し、そ

表2-3 廃コンピューター配線板類の工業分析値

成分	試 料	SA-1	SB-1	SC-1	SC-2	プリント基板 (FR-4)
揮発	分 (Wt.%)	26.0	31.6	23.6	27.2	31.7
固定炭	き素 (Wt.%)	46.8	29.4	55.2	40.0	31.3
灰	分 (Wt.%)	27.2	39.0	21.2	32.8	37.0
水	分 (Wt.%)	0.4	0.6	0.1	0.4	0.2
発 熱	量 (kcal/kg)	2,480	3,450	2,120	2,740	2,830

表2-4 廃コンピューター配線板類の元素分析値

元素	試 料	SA-1	SB-1	SC-1	SC-2	プリント基板 (FR-4)
炭	素 (Wt.%)	20.7	29.1	18.4	25.0	22.9
水	素 (Wt.%)	2.1	3.0	1.8	2.7	2.2
窒	素 (Wt.%)	0.5	0.6	0.3	0.2	0.5
酸	素 (Wt.%)	48.9	27.7	57.7	38.8	35.9
塩	素 (Wt.%)	1.0	1.2	1.3	1.0	3.2
全石	疏 黄 (Wt.%)	0.7	0.6	0.6	0.6	1.5
不燃炽	性硫黄 (Wt.%)	>0.1	>0.1	>0.1	>0.1	>0.1
燃焼!	生硫 黄 (Wt.%)	0.6	0.6	0.6	0.5	1.5

の平均値をとった。炭素などの可燃分を含む一方で、塩素が含まれており燃焼によって塩化水素 (HCI) の発生が予想される。また、硫黄分も微量であるが含有しており、これも燃焼によって硫黄酸化物 (SO<sub>x</sub>) の発生が考えられる。

プリント基板類を燃焼処理する場合,これらの 塩化水素および硫黄酸化物除去対策が必要である。

# 2-4 プリント基板類の無機成分の分析

廃コンピューターに含まれる有害金属の種類、およびその濃度を知るため、高周波プラズマ発光分析装置(ICP)によってプリント基板類の無機成分の定量分析を行った。分析に供した試料は前節(2

#### -3)で述べた4種類の微粉砕物である。

ICPによる分析のためには試料を灰化,酸分解して溶液にする必要があるが,試料の灰化法として酸素プラズマによる低温灰化法とマッフル炉を用いる高温灰化法を採用した。試料を充分灰化するため,低温灰化は装置の最適操作条件下で24時間行った。一方,高温灰化は800℃,2時間の灰化で充分であった。

灰化された試料をそれぞれ、メノウ乳鉢を用いてさらに超微粉砕し、その $50 \,\mathrm{mg}$  程度を精秤してテフロン製密閉型試料分解容器にとり、塩酸 $0.25 \,\mathrm{m}\,\ell$ 、硝酸 $0.75 \,\mathrm{m}\,\ell$  およびフッ化水素酸 $1.00 \,\mathrm{m}\,\ell$  を添加し、素早く密閉し、 $130 \,\mathrm{m}\,\ell$ で2時間加熱、分解した。容

表2-5 廃コンピューター配線類の無機成分組成

	試料	S A	- 1	SB	- 1	S C	- 1	S C	-2
成分	前処理	低温灰化	高温灰化	低温灰化	高温灰化	低温灰化	高温灰化	低温灰化	高温灰化
$SiO_2$	(%)	7.89	8.70	9.00	10.76	10.36	10.99	6.66	5.85
$Al_2O_3$	(%)	1.24	3.60	2.88	8.42	0.81	2.61	1.03	2.69
$Fe_2O_3$	(%)	2.75	2.41	1.56	2.15	2.93	3.04	1.80	1.72
CuO	(%)	5.46	4.69	4.07	1.76	3.91	2.06	1.24	6.30
PbO	(%)	2.82	0.30	1.13	0.78	2.06	0.57	0.29	0.30
SnO <sub>2</sub>	(%)	6.60	0.15	2.28	0.20	5.56	0.26	0.54	0.11
${ m TiO_2}$	(%)	0.10	0.16	0.15	0.21	0.11	0.17	0.24	0.12
MgO	(%)	0.05	0.22	0.07	0.39	0.05	0.23	0.03	0.07
CaO	(%)	0.11	1.98	0.14	1.76	0.19	2.06	0.11	0.89
Na <sub>2</sub> O	(%)	0.05	0.05	0.43	0.04	0.04	0.05	0.02	0.02
K <sub>2</sub> O	(%)	0.02	0.08	0.43	0.16	0.07	0.16	0.04	0.09
MnO	(%)	0.08	0.21	0.01	0.02	0.04	0.14	0.01	0.03
ZnO	(%)	0.24	0.22	0.01	0.52	0.01	0.28	0.01	0.16
NiO	(%)	0.22	0.30	0.01	0.19	0.83	0.46	0.58	0.37
Cr	(ppm)	68	100		58	100	92		40
V .	(ppm)	11	3	15	23	7	15	17	13
Cd	(ppm)	_		8		150	22	240	13
As	(ppm)	24		4		27		4	

※ 空欄は検出限界以下

器を室温まで冷却した後、開栓し、飽和ホウ酸溶液20mlを加え、水で希釈し、全量を100gとしてICP分析用試料溶液とした。

ICP分析は多元素同時分析型(島津製, GVM - 1000P)により,主成分,微量成分ともに18元素を同時に定量した。分析結果は表2-5に,主成分は酸化物の形で,微量成分は元素の形で示した。

分析結果から、コンピューターの機種によるプリント基板類の無機成分組成に明確な差異はないといえる。主成分では銅のほか、ハンダ成分である鉛およびスズの含量が多い。高温灰化処理した

試料中のスズ濃度は低温灰化したものにくらべかなり低い。これはスズは高温で気相へ飛散するためと考えられる。一方、クロム、カドミウムおよびヒ素などの有害成分は微量ながら定量された。このうち、ヒ素は低温灰化した試料にのみ検出された。このことは試料を800℃の高温で処理する場合、ヒ素は何らかの形で飛散することを示唆する。微量ではあるがこれらの有害元素が検出されたことから、コンピューター廃棄物の処理においてはこれらの挙動を把握し、系外環境に排出されないように適切な対策を施す必要があるといえる。

# 第3章 プリント基板および有害金属の燃焼基礎特性

# 武内 洋, 細田英雄, 出口 明, 原口謙策, 新川一彦

IC等の電子部品が搭載されたプリント基板類は 嵩が張るばかりか、第2章でも触れたように何種類 かの有害金属を含んでおり、廃棄物として処理す る場合には有害物が生活環境に放出されることが 予想される。本章では、有害物を系外に放出する ことなく廃棄物を燃焼により減容化する技術を確 立するため行ったプリント基板および有害金属の 燃焼基礎特性を検討した結果について述べる。実 験では、燃焼基礎実験装置(熱天秤)を用いて、電 子産業部門で使用されているプリント基板類の熱 重量曲線、また、IC等電子部品に含まれるいくつ かの金属を燃焼させた場合の金属の挙動等に対す る燃焼温度や雰囲気ガスの影響についての検討を 行った。

#### 3-1 実験試料

燃焼実験には、未使用のプリント配線板用銅張 積層板3種を用いた。これらは、コンピューター周 辺機器、パソコン、ワープロ、ファクシミリをは じめテレビ、ステレオ、電子レンジ、自動販売機 等々に幅広く用いられているものである。銅張積 層板は銅箔、基材、樹脂の三要素で構成されてい るが、その名称、組成等を表3-1に示す。

ガラス布基材エポキシ樹脂銅張積層板® (FR - 4) は、耐熱性、耐湿性、寸法安定性、耐薬品性に優れていることから、プリント配線板や多層板用材料としてもっとも需要が多い。銅張積層板の厚さは1.6mm (銅箔を含む) のものが主流である。基材のガラス布はガラス繊維が一定繊維方向で長繊維である。また、エポキシ樹脂はビスフェノールAとエピクロルヒドリンとの重合反応によって得られ、その化学式を下に示す。

$$\begin{bmatrix}
CH_{3} \\
CH_{2} \\
CH_{3}
\end{bmatrix}$$
O-CH<sub>2</sub>-CH-CH<sub>2</sub>

銅箔は厚さ18μmの両面張りである。

ガラス布・ガラス不織布複合基材エポキシ樹脂 銅張積層板® (CEM - 3) はガラス布を製造するガラス繊維を一定長さの短繊維に切り揃え,ランダムにマット状に抄いたガラス不織布にエポキシ樹脂を含浸したものを中間層に,ガラス布-エポキシを両側に張り合わせた層構成であり,通常ガラス布-エポキシは各々1枚ずつ使われている。FR-4に比べて剪断,切削性に優れているため,複雑な外径等は金型でパンチング加工できる。しかし,FR-4より寸法安定性,機械強度等の点で劣る。銅箔厚さは両面とも $18\,\mu m$ である。

紙基材フェノール樹脂銅張積層板<sup>®</sup>(XPC)は紙を基材としたフェノール樹脂で固められたものである。下にフェノール樹脂の化学式を示す。

FR-4に較べ吸湿性、耐熱性、板厚方向の寸法 安定性が劣るためもっぱら片面プリント配線板と して大量に生産されている。銅箔は $35\,\mu$ m厚で片面 張りである。

また、燃焼過程における有害金属の挙動を調べるため鉛、銅、カドミウムおよびクロムのそれぞれの単体粉末(約200メッシュ、純度99%以上)試料を酸化アルミニウム粉末に混入して試料とし実験を行った。なお、酸化アルミニウムはあらかじめ900℃で焼成した。

#### 3-2 実験装置および方法

本実験に用いた燃焼基礎実験装置の概略を図3-1に示す。本装置は最大20gまで測定可能な熱天秤であり、天秤部と試料部により構成されている。副支点である天秤ビームの一端には試料皿、試料ホルダー、マグネット、分銅皿等が取り付けられて

表3-1 実験試料用プリント配線板の名称および組成

+11 +12 27 11-	NEMA*>記号	組	成	銅箔	
規格名称	NEWA FICT	基材	樹脂	<b>34</b>	
プリント配線板用銅張積層板 (ガラス布基材エポキシ樹脂)	FR-4	ガラス布	エポキシ	18μπ両面張	
プリント配線板用銅張積層板 (ガラス布・ガラス不織布 複合基材エポキシ樹脂)	СЕМ-3	ガラス布・ ガラス <b>不織</b> 布	エポキシ	18μπ両面張	
ブリント配線板用銅張積層板 (紙基材フェノール樹脂)	XPC	紙	紙 フェノール		

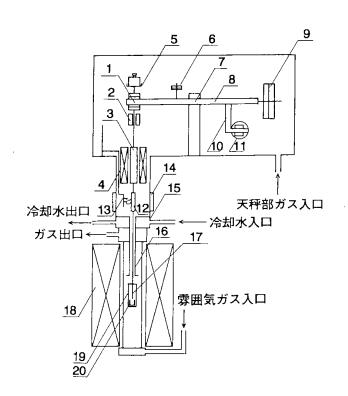
<sup>\*)</sup> NEMA (アメリカ電気工業規格 : National Electrical Manufacturers Association)

いる。他端にはカウンタバランスおよびビームと ともに動くシャッターが取り付けられている。電 気炉内の試料重量の変化にともない、天秤ビーム の傾きも変化し、シャッター部分も動く。シャッ ターの後部にある光電素子がこの動きを電気信号 として取り出し、制御回路を介してフィードバッ クコイルに電流を流し,永久磁石に電磁力を加え, 天秤ビームの傾きをもとに戻す。永久磁石に加え られる電磁力は重量変化に比例し, その力はまた フィードバックコイルを流れる電流に比例するの で、その電流を測定することによって重量変化を 得る原理である。本装置の測定可能な試料重量範 囲は0.1~20gであり、測定精度は1mgである。試 料温度は試料支持棒内に挿入されたプラチネル熱 電対で測定するが、試料支持棒の上部は熱電対コ ネクションを介してマグネットに下吊りされてい る。試料支持棒の下部は石英試料ホルダーが着脱 できるようになっている。これらは内径48 mmの 石英管内に懸垂されて, 石英管外部から電気炉に より加熱される。また、本装置には、浮力の変化 と熱対流の影響を防ぐため, 天秤部と試料部との 間が水冷される。さらに天秤部のガス入り口には 腐食性ガス等に対して天秤部を保護するためのガ スカーテンとしての窒素ガスが流せる構造になっている。石英試料皿の内径は $18\,\mathrm{mm}$ で、高さは $30\,\mathrm{mm}$ である。その底部には $1\sim2\,\mathrm{mm}$ の孔を $6\,\mathrm{lm}$ した。同様に試料ホルダー底部にも試料と雰囲気ガスの接触を良くするために孔が開けられている。

各試料重量の燃焼温度に対する影響を調べる実験では、試料の大きさは約4mm ×約18mm とし、1回の実験に $5\sim6$ 枚を試料皿に空気との接触を考慮し縦に並べた。このときの試料量は約1.5gとなった。雰囲気ガスには空気を用い、流量は300m $\ell$ /minとした。昇温速度は10°C/min、設定温度は500,700,900°Cとし、そのときの保持時間を3時間とした。

試料容積の燃焼後の変化を調べる実験では,各 試料の約3~5mm角の片を約50個試料皿に取り,実 験を行った。燃焼条件は設定温度を900℃とし,雰 囲気ガス,流量,昇温速度等は上述の条件と同様 である。

図3-2は燃焼過程での有害金属の挙動を調べるために用いた装置である。実際の焼却炉では電気集塵器あるいはサイクロンに相当する部分として、ダスト補集器を設けた。その内部には、金網で保持した直径32mmの円形ガラスミクロファイバー



- 1. 副支点
- 2. 天秤クランプ
- 3. マグネット
- 4. フィードバックコイル
   5. 分銅皿
- 6. 感度調整分銅
- 7. 主支点
- 8. 天秤ビーム
- 9. カウタバランス
- 10. シヤッター
- 11. 光電素子
- 12. 熱電対コネクション
- 13. 熱電対信号取出端子
- 14. スライドカバー

- 14. スフィトガハー 15. 水冷フランジ 16. スリーブ 17. 熱電対 18. 試料加熱電気炉 19. 試料ホルダ
- 20. 試料皿

図3-1 燃焼基礎実験装置の概略図

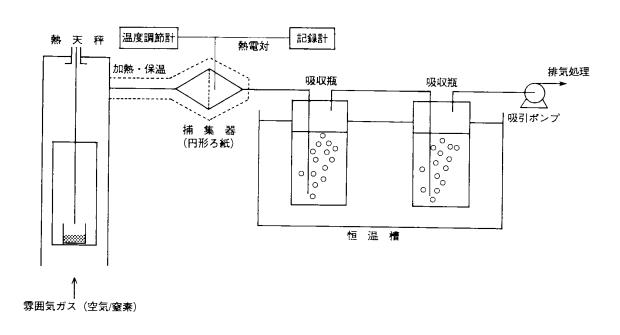


図3-2 排ガス中の金属採取方法

フィルターを取り付けた。ダスト補集器はリボンヒーターで加熱保温し、約200℃に保った。また、水を吸収液とするスクラバーを想定し、2本の吸収瓶(市ノ瀬式)に蒸留水を各々約100 mℓ入れ、約25℃の恒温槽内に置いた。その後、排ガスを系外に放出した。このガスサンプリング方法はJIS Z8808<sup>10</sup>、安田および大塚<sup>11</sup>、西谷ら<sup>12)</sup>の方法を参考にした。この方法によれば、ダスト補集器で粒状の金属が、吸収瓶内でガス状金属が吸収され、燃焼残渣の金属と合わせて燃焼過程での金属の挙動すなわち物質収支がわかる。

石英試料皿は内径が $28\,\mathrm{mm}$ , 高さが $30\,\mathrm{mm}$  の円筒を用い、その底部には試料とガスとの接触がよいように石英フィルターを取り付けた。燃焼実験では金属の気化、凝固によるフィルターの目づまりを防ぐため、熱的に安定な酸化アルミニウムで試料皿底部を $1\sim2\mathrm{mm}$  の厚さに覆い、その上に金属単体粉と酸化アルミニウムを混合した試料を置いた。このときの酸化アルミニウムと混合試料の厚さは約 $11\,\mathrm{mm}$  となった。(金属単体粉約1g,酸化アルミニウム粉約2g)

雰囲気ガスは空気と窒素ガスで行った。ガス流量は $200\,\text{ml}/\text{min}$ とした。また、ガスカーテンには窒素ガスを用い、流量は $100\,\text{ml}/\text{min}$ とした。

#### 3-3 実験結果および考察

# 3-3-1 プリント配線板用銅張積層板の熱重量 曲線(以下TGカーブと称す)

FR -4の TGカーブを図3 -3に示す。雰囲気ガスは空気である。太い破線および一点鎖線が,それぞれ500℃におよび700℃に炉内温度を設定した場合の TGカーブである。細い破線および一点鎖線は試料直上の温度の変化を示している。 FR -4 はエポキシ系の樹脂であるため,比較的低分子ポリマーでこれに種々の硬化剤を組み合わせている $^{13)}$  ことから複雑な TGカーブを示した。温度320℃で急激な重量減少があるが,これはエポキシ樹脂が融解し始めたためと思われる。その後,温度が一定になってからなだらかな重量減少を示した。また,設定温度500℃以上,保持時間90分でほぼ重量減少は終了した。このときの重量減少率は約50%である。なお,設定温度900℃の実験は,試料皿に基板が付

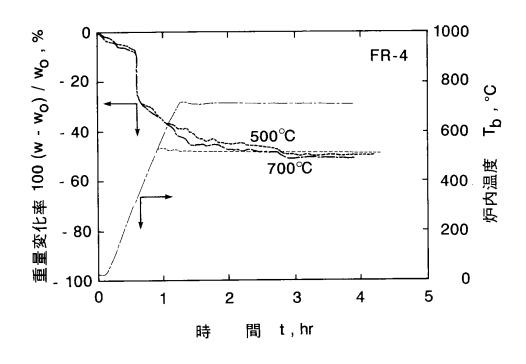


図3-3 FR-4の熱重量曲線

1000 800 600 <sup>4</sup> 500°C 900°C 400 700°C 200 CEM-3 0 0 1 2 3 4 5 時 間 t,hr

図3-4 CEM-3の熱重量曲線

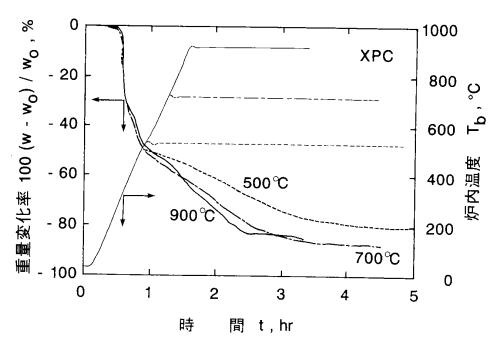


図3-5 XPCの熱重量曲線

着する等のトラブルがあったため中止した。

CEM - 3のTGカーブを図3-4に示す。破線と一点鎖線は図3-3と同じ内容を表している。太い実線および細い実線はそれぞれ900℃におけるTGカーブおよび試料直上の温度変化を示している。FR-4と同様エポキシ樹脂が含まれているため、320℃で急激な重量減少を示すが、その後、緩やかな減少となった。設定温度500℃では約50%の減少量を示すが、設置温度を700℃以上にすると重量減少率は約60%を示した。

XPCのTGカーブを図3-5に示す。各々の線は図3-4と同様の内容を示している。温度約300 ℃および約400ℂの二段階に分かれて急激な重量減少を示した。一段目は紙,二段目はフェノールの分解が始まったものと考えられる。設定温度700ℂ以上,保持時間約90分でほぼ重量減少は終了し,重量減少率は約85%であった。この燃焼条件下でXPC上の銅箔が何らの重量変化も示さないと仮定すると,残り15%の残渣の重量は銅箔の重量にほぼ一致する。

3-3-2 プリント配線板用銅張積層板の減容率

銅張積層板 FR - 4, CEM - 3, XPC の減容率 を測定した。ただし、減容率は燃焼後の試料高さ を燃焼前の高さで除して求めた。その結果, FR-4, CEM-3, XPCの減容率はそれぞれ5.0%, 10.9%, 43.9%であった。そのときのTGカーブを図3-6 に示した。3種の試料について試料直上の温度変化 はほぼ同様であったのでFR-4の場合のみを示し た。実験試料CEM-3および燃焼後の3種の試料 の状態を図3-7に写真で示す。燃焼実験前の試料 は3種とも区別がつきにくいので、CEM-3のみ を示した。写真(b)からわかるようにCEM-3 は原形をとどめているものもあるが、指先で簡単 に粉化することができる。FR-4は試料皿に融解 して付着した。樹脂に同じエポキシを用いても基 材にガラス不織布を含むか否かで、このように燃 焼残渣の性状は異なる。XPCはフェノールおよび 紙の部分が燃焼し、銅の部分だけが残ったため、最 も減容率は高かった。

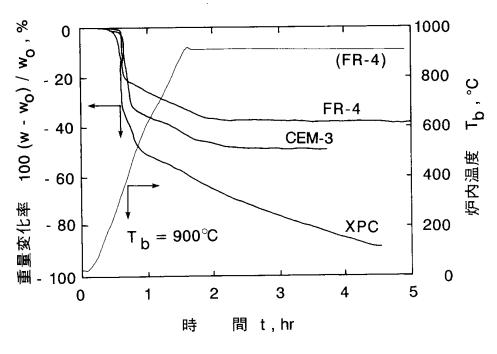


図3-6 角片状試料の熱重量曲線

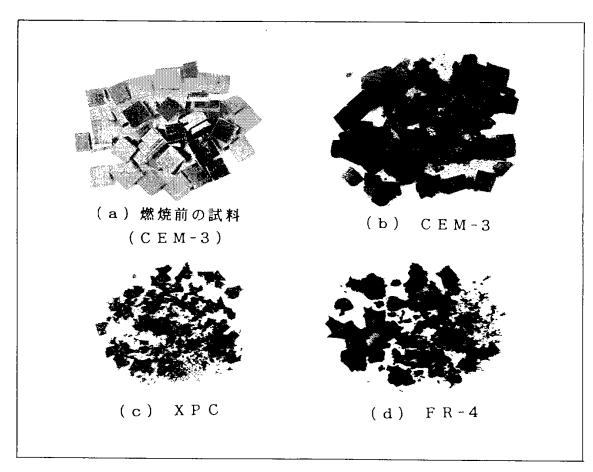


図3-7 燃焼後の試料状態の比較

燃焼過程を経ることによる、銅張積層板の減容率を求めることは廃棄物の減容率を推測する上で非常に重要である。しかし、試料片の大きさあるいは嵩密度の違いで減容率は大きく変わるため、厳密な実験はできない。本実験は燃焼後灰化した試料を粉砕する等の処理をしていないため、減容率はさほど大きな値を示していない。しかし、CEM - 3の燃焼残渣はもろいので簡単な粉砕で、より大きな減容率を得ることができるであろう。また、XPCは銅箔がブリッジを形成したが、単に圧縮するだけで容易に95%以上の減容化がはかられる。

#### 3-3-3 有害金属の挙動

本実験では熱天秤装置を用いて鉛、銅、カドミウムおよびクロムの単体物質を燃焼させた場合のTG曲線とそのときの残渣灰、補集灰および排ガス中の有害物質の挙動について検討を行った。

雰囲気ガスに空気を用い、昇温速度10℃/min設 定温度700℃、保持時間5時間とした場合のTGカー ブを図3-8に示す。銅,鉛,カドミウムは空気中 での酸化のため重量が増加している。このときの 増加開始温度は銅約180℃, 鉛, カドミウム約290 ℃であった。増加の割合は銅、鉛、カドミウムで それぞれ23.5%, 6.7%, 12%である。しかしクロ ムについては変化はなかった。空気雰囲気中で燃 焼した場合の銅は黒っぽく固化し、鉛は灰色から 黄色に変色したことから、それぞれ酸化反応によ って酸化銅、酸化鉛に変化したと考えられる。一 方,雰囲気ガスに窒素ガスを用いた場合のTGカー ブを図3-9に示す。いずれも酸化の影響は除去さ れ、銅、鉛、クロムは若干の減少であるがカドミ ウムについては約550℃のところで大きな融解の現 象がみられた。その減少割合は80%以上に達した。 しかしこの温度はカドミウムの融点320.9℃13 より かなり高い。

以上の基礎的実験から、プリント基板類および 有害金属類は燃焼過程のちがいで異なった挙動を 示すことが明らかとなった。

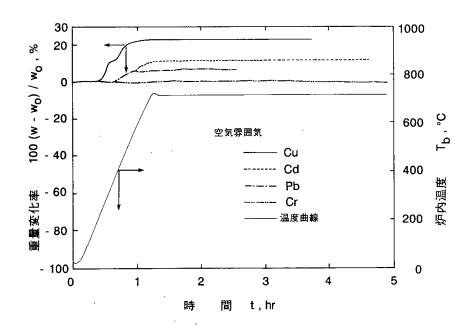


図3-8 空気雰囲気中の金属の熱重量曲線

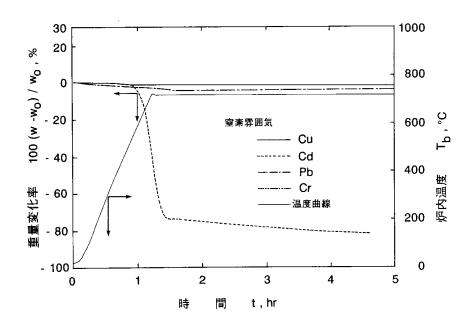


図3-9 窒素雰囲気の金属の熱重量曲線

# 第4章 廃プリント配線板の燃焼基礎実験

# 武内 洋, 細田英雄, 出口 明, 原口謙策, 新川一彦

IC等の電子部品が搭載されたプリント基板類には何種類かの有害金属が含まれている。これらの廃棄物の減量化を図るために燃焼処理を考える場合,有害金属が生活環境に放出・拡散されることが考えられる。本章では、IC等電子部品に含まれるカドミウム、鉛等の金属の単体をいくつかの条件で燃焼させた場合に金属がどのように挙動するか熱天秤装置を用いて基礎的検討を行い、その物質収支を求めた。さらに、廃プリント配線板試料を用いてその熱重量曲線を測定した。

#### 4-1 実験装置および方法

燃焼過程での有害金属の挙動を調べるために用いた装置は図3-2に示したものである。排ガス用の吸収液には1Nの塩酸を用い,2本の吸収瓶内に約 $100\,\text{m}\ell$ ずつ入れ,25℃の恒温槽内に設置し,その下流に吸引ポンプを置き,吸収瓶に気泡が発生する程度に吸引した。

実験方法は、試料皿を電気炉に設置後、エアカーテン用の窒素ガスを $200\,\mathrm{m}\ell$  /  $\min$  の流量で流し、雰囲気ガス流量(空気あるいは窒素ガス)を $300\,\mathrm{m}\ell$  /  $\min$  に設定し、電気炉の昇温速度 $10\,\mathrm{C}$  /  $\min$  、設定温度 $700\,\mathrm{C}$ 、保持時間を $5\,\mathrm{b}$  間にして実験を行った。

実験終了後、補集器の円形フィルター、吸収液および残渣中の各金属の分析を行った。フィルターに付着した金属は、フィルターを王水、過塩素酸、フッ化水素酸で処理し、フィルター(ケイ酸ナトリウム)のケイ素分をフッ化ケイ素として飛散分解後、原子吸光法で測定した。吸収液および残渣中の金属はICPで測定した。

#### 4-2 実験結果および考察

#### 4-2-1 金属挙動

雰囲気ガスに空気を用いた場合のTGカーブを図 4-1に示す。銅,鉛,カドミウムが空気中で酸化され重量が増加している点,クロムには重量変化が見られなかった点など第3章とほぼ同様の結果が得られている。一方,雰囲気ガスに窒素ガスを用いた場合のTGカーブを図4-2に示す。銅,鉛およびクロムがほぼ同様の変化を示しわずかの減少でとどまっているのに比べ,カドミウムが約550 $^{\circ}$ のところで大きな減少を示している点は前章の結果をよく再現している。

表4-1に単体金属の燃焼過程での物質収支を示 す。鉛については空気および窒素いずれの雰囲気 中でも残渣に残るものがほとんどであり、この燃 焼温度では雰囲気の違いに関わらずほとんどのも のが残渣に残ると考えて良い。クロムについては 空気雰囲気の場合、若干残渣に残る量が少なくな るがやはり残渣に大部分が残留すると考えて良い。 銅の場合空気および窒素いずれの雰囲気において も炉内の温度の低い部分への付着が観察された。フ ィルターおよび蒸留水での値が0を示すことから燃 焼器内の温度分布により温度が低いところに凝結 するのがわかる。カドミウムについては空気と窒 素雰囲気とでは残渣に残る量が大きく異なる。す なわち空気雰囲気においてはそのほとんどが残渣 に残ると考えて良い。窒素雰囲気で行った場合大 部分が残渣には残らずに炉内付着あるいは系外に 放出されると考えられる。フィルターに残留した 量がわずかであることからほとんどは系外に出る ことなく炉内の温度の低い部分に凝結したものと 考えられる。実験終了後、熱天秤装置のガス出口 部に細かい針状の物質が観察されたが、ここでの 温度が低く、フィルターに達するまでにその大部 分がここに析出したものと考えられる。吸収液に 塩酸を用いた場合もほぼ同様の結果を得た。

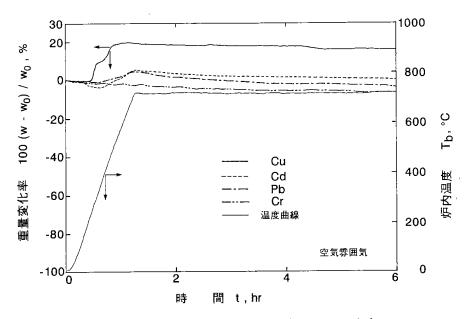


図4-1 金属の熱重量曲線(空気雰囲気)

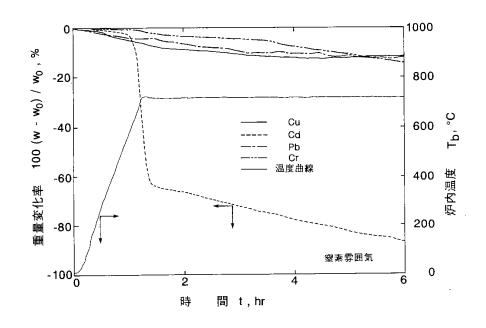


図4-2 金属の熱重量曲線(窒素雰囲気)

表4-1 単体金属の物質収支

(吸収液に蒸留水を用いた場合)

物質	雰囲気	仕 込	残 渣	フィルター	液	炉内付着/系外
Cd	空気	100	88	0	0	1 2
Cu	窒 素	100	7	3	0	90
Cu	空気	100	84	0	0	16
Cu	窒 素	100	85	0	0	1 5
D.L.	戾 空	100	100	0	0	0
Pb	窒 素	100	93	0	0	7
Cm	空 気	100	83	0	0	1 7
Cr	窒 素	100	97	0	0	3

安田と大塚<sup>11)</sup> は電気炉を用いて廃プラスチック約0.5g中にカドミウム,鉛,亜鉛,銅などを混入させ,燃焼温度600°C,700°C,800°Cおよび900°Cの雰囲気で燃焼実験を行い,同じようにフィルターに残留した粒状金属あるいは吸収液中に吸収された蒸気状金属の量を測定しているが,彼らの結果によれば700°Cの温度条件では吸収液中(彼らは吸収液に1Nの塩酸と1Nの硝酸を混合した液500 ccを用いている)に吸収されるカドミウムの量は検出されなかったとあるが,これは我々のカドミウ

ムについての結果と一致するものであり、カドミウムは系外に放出されたのではなく、炉内の温度の低い部分に析出したものと考えるのが妥当であることがわかる。

#### 4-2-2 熱重量曲線 (TGカーブ)

廃コンピューター4機種の熱重量曲線(TGカーブ)を図4-3に示す。なお、図中の記号は表2-1に基づいている。TGカーブはメーカー、機種、年代によって若干の相違はあるが、いずれの試料

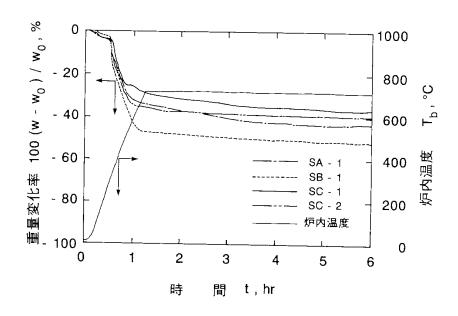


図4-3 廃コンピューターの熱重量曲線

も温度が300℃以上になると急激な重量減少を始める。300℃までにどの試料も約5%重量が減少する。この傾向は前章のプリント配線板用銅張積層板の熱重量曲線のうち、エポキシ樹脂系の積層板の変化と類似しており、本試料のプリント基板はエポキシを含んだFR-4あるいはCEM-3である可

能性が高い。炉内温度が700°Cの一定値になってからは,重量減少はなだらかなものとなった。4機種の中ではSB-1が最も多い重量減少率を示した。しかし,重量減少はいずれの機種も $35\sim55\%$ であった。

# 第5章 回分燃焼実験装置による廃プリント配線板の燃焼実験

### 出口 明, 新川一彦, 原口謙策, 武内 洋

コンピューター廃棄物であるプリント基板には 第2章の性状分析結果で明らかにしたように、鉛、 カドミウム等の有害金属が含まれており、この有 害物の複合体である対象廃棄物が燃焼過程を経る ことによりどのように挙動するかを把握すること が必要不可欠の課題である。そこで、回分型の燃 焼実験装置を用いて有害金属類の燃焼における挙 動の検討を行い、併せてプリント基板の燃焼性に ついて検討を行った。さらに、燃焼排ガスの分析 および燃焼残渣灰の分析を行った。

#### 5-1 実験試料

実験試料はメーカー、機種、年式の異なる4種類の廃コンピューター成分のうち、プリント基板を10mm以下に粗粉砕したものを用いた。表5-1に工業分析、表5-2に元素分析の結果を示す。分析方法は第2章と同様であるが、分析に当たっては前述のプリント基板の粗粉砕物をさらに100mesh以下に微粉砕し分析に供した。発熱量は約2000~3000kcal /kgで燃焼に十分な発熱量を有している一方で、硫黄分が含まれており燃焼によってSO₂ガスの発生が考えられた。

# 5-2 実験装置および実験方法

実験装置のフローシートを図5-1に、実験装置の写真を図5-2に示す。燃焼反応管は内径40mm、高さ60cmの石英ガラス製で管内下部に石英ガラス粒子を燒結した28meshのガス分散器を取り付け、試料を充填できることと燃焼物が燃焼用空気と均一に接触できるようにした。加熱は電気炉で行い、温度は管内に挿入した熱電対とプログラム温度制御器により所定の温度に設定・制御した。なお、電気炉はゴールド・ファーネスでヒーターからの熱線を95%反射するゴールド・ミラーにより遮熱・保温する形式のため、700℃以上の高温時では反応管内の燃焼状態が直接観察できる構造になっている。燃焼用空気は除湿器で水分を除去した後、マスフ

表5-1 廃コンピューター配線板類の工業分析値

成分	2.11	SA-1	SB-1	SC-1	SC-2
揮発分	} (Wt.%)	26.0	31.6	23.6	27.2
固定炭湯	₹ (Wt.%)	46.8	29.4	55.2	40.0
灰 分	} (Wt.%)	27.2	39.0	21.2	32.8
水 分	(Wt.%)	0.4	0.6	0.1	0.4
発 熱 量	(kcal/kg)	2.480	3,450	2,120	2,740

表5-2 廃コンピューター配線板類の元素分析値

元 #	H K	SA-1	SB-1	SC-1	SC-2
炭	紊 (Wt.%)	20.7	29.1	18.4	25.0
水	素 (Wt.%)	2.1	3.0	1.8	2.7
潌	素 (Wt.%)	0.5	0.6	0.3	0.2
酸	素 (W1.%)	48.9	27.7	57.7	38.8
塩	素 (Wt.%)	1.0	1.2	1.3	1.0
全 硫	黄 (Wt.%)	0.7	0.6	0.6	0.6
不燃烧性矿	t黄 (Wt.%)	> 0.1	> 0.1	> 0.1	> 0.1
燃烧性碳	黄 (Wt.%)	0.6	0.6	0.6	0.5

ローコントローラで所定の流量に調整し,反応管の底部より送入した。また,酸化雰囲気および還元雰囲気での実験ができるように酸素,窒素ガスボンベと流量計,ガス混合器を設置してある。燃焼排ガスに伴って飛び出す微粉塵はダスト捕集器に取り付けてあるセルロース系の円筒濾紙フィトを設置した2本の吸収瓶により,ダスト捕集器で捕集した2本の吸収瓶により,ダスト捕集器で捕集した2本の吸収瓶により,ダスト捕集器で捕集した4本の吸収瓶に100 mℓの1規定に調整した塩を液を使用した。ガスは吸引ポンプによりガス流量計を経て系外に排出した。この場合,実験の流量計を経て系外に排出した。この場合,実験の

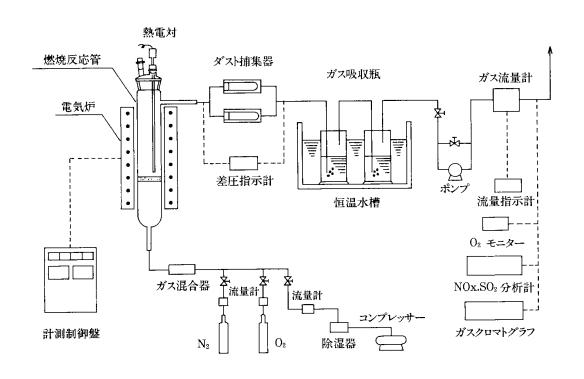


図5-1 回分燃焼実験装置

温度条件によってはガスが急激に発生し、ダスト捕集器の円筒濾紙フィルターが目詰まりを起こし、ガスの流通が阻害されるので捕集器の入り口と出口の差圧を-50~-200mmAqの範囲内になるよう吸引ポンプのガス流量をバルブ操作によって調整できるようにした。

実験は燃焼反応管に毎分2 $\ell$ の一定量の空気を流通し、所定の温度(400,600,700,800 $^{\circ}$ )に上昇させ、定常状態になったときに試料約10 gを上部より投入した。また、室温から $700^{\circ}$  に昇温させる実験では、予め、試料を反応管に充填してから $11^{\circ}$  / min の昇温速度で実験を行った。ガス分析は排ガス中の残余酸素濃度を $O_2$  モニターで連続測定し、さらに、ガスクロマトグラフィを併用して行った。 $NO_X$  は化学発光法、 $SO_2$  は非分散型赤外線吸収方式により行った。

#### 5-3 実験結果および考察

#### 5-3-1 燃焼状態

コンピューター中のプリント基板はガラス繊維 を基材にエポキシ樹脂で固めたものと紙を基材に フェノール樹脂で固めたものとがある。これらの

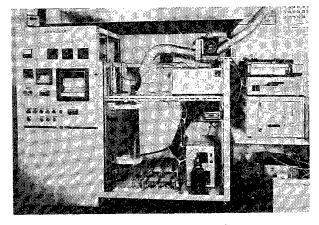


図5-2 実験装置の写真

樹脂を燃焼させた場合,他のプラスチック廃棄物同様に急激なガス発生を伴った燃焼が予想された。そこで本研究では,炉内温度を400,600,700,800 の4 温度条件で試料を炉内に投入した場合と,試料を予め炉内に充填した後,室温から11  $^{\circ}$   $^{\circ}$  / min の昇温速度で700  $^{\circ}$   $^{\circ}$   $^{\circ}$   $^{\circ}$  を行った。図5-3 に炉内に試料を投入してからの

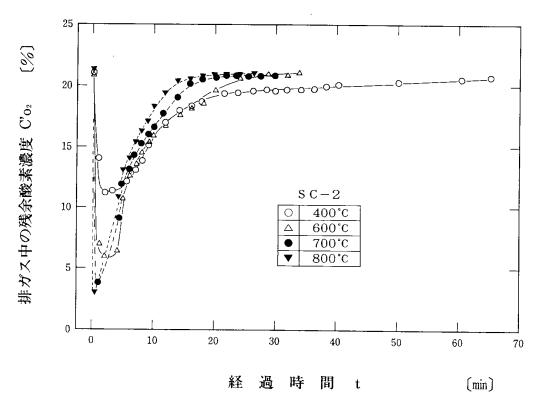


図5-3 炉内温度における残余酸素濃度の経時変化

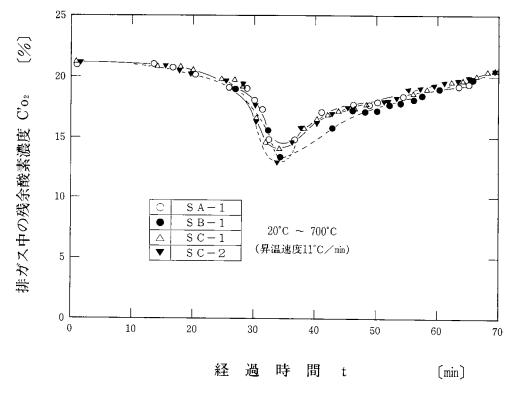


図5-4 各試料による残余酸素濃度の比較

経過時間と排ガス中の残余酸素濃度(C'o2)の関係 を示す。炉内温度400℃の条件下では、試料投入後、 約1分ぐらいでガスが発生し、燃焼が始まり、約20 分ほどでほとんど燃焼してしまうが、燃えにくい ものが若干残り、燃焼に要する時間が長くなった。 700℃, 800℃では数秒でガスが発生し, 12~13分で 燃焼が完了した。炉内温度が高くなるほど燃焼の 経過時間が短くなるが、いずれの温度条件でも試 料の炉内投入直後からガスを発生し、燃焼状態と なった。一方、試料をあらかじめ炉内に充填し、室 温から700℃まで昇温する方法で行った実験結果を 図5-4に示すが、徐々に燃焼し、約33分後にC'o₂ が最低値を示した。図5-5に残余酸素濃度と炉内 温度の関係を示す。各試料とも約450℃近傍でC'o<sub>2</sub> が最小値となった。これは炉内温度の上昇ととも にガス発生量が増加し、約450℃で最も多くなり、 燃焼用空気中の酸素が費やされるものと考えられ る。また、排ガス流量計でガス流量を測定した結 果、炉内温度約450℃で最大流量となった。

以上のことから,プリント基板類を回分燃焼させる場合,投入直後のガス発生時に完全燃焼できるよう適正な空気量を供給させることが必要であると考える。

#### 5-3-2 燃焼排ガスの組成

表5-3に設定温度条件において回分燃焼した場合の燃焼排ガスの組成を示す。この時のガスサンプルは試料を炉内投入した直後(上段数値)と5~7分後(下段数値)にサンプリングしたガスの分析値である。400 の温度条件ではいずれの試料も前述したように比較的ゆるやかなガス発生に伴う燃焼状態のため,排ガス組成は水素,メタンなどの可能性ガスの濃度が低いガス組成といえる。600 で、700 で、800 での条件ではC ' $o_2$  が2 ~5 %の時は,可能性ガスの濃度が高く,ガスの組成から燃焼ガスとはいえず熱分解ガスと思われる。これはさきに述べたように急激なガス発生に伴い一時的な空気不足によるものと考えられる。 $NO_x$  発生量は温度

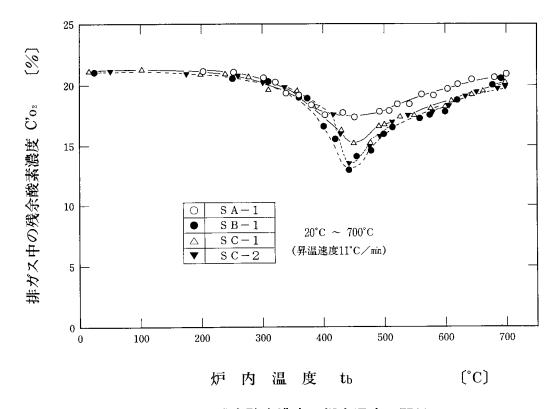


図5-5 残余酸素濃度と炉内温度の関係

表5-3 回分燃焼実験における排ガス組成の測定値

試	料	戶内温度	残余酸素 濃度		排	ガ	ス	組	成	(%)	NOx	SO <sub>2</sub>
pit,	r-r   ,	tb (℃)	低及 C'o <sub>2</sub> (%)	$N_2$	CO <sub>2</sub>	$H_2$	СО	CH <sub>4</sub>	$C_2H_4$	C <sub>3</sub> H <sub>8</sub>	(ppm)	(ppm)
		400	9.55	79.02	4.70	0.59	1.33	0.32	1.29	0.88	41.3	126.8
	L	400	12.05	79.09	2.90	0.15	0.51	0.31	1.34	0.52	13.5	109.4
		600	2.75	69.14	10.24	2.59	7.67	1.55	0.59	2.64	236.9	280.3
S A-		000	10.84	77.83	5.50	0.01	0.57	0.01	0.59	0	268.5	18.4
		700	2.77	68.07	9.81	2.86	12.63	1.74	1.11	1.55	158.7	322.2
		700	11.81	77.22	4.31	0.06	0.51	0.02	1.01	0.26	289.7	21.5
		800	2.43	66.69	9.38	4.29	14.78	2.07	1.06	1.80	6.5	425.3
		000	8.81	77.99	7.17	0.03	0.84	0.05	1.06	0	174.2	17.1
		400	11.68	78.29	3.56	0.13	1.04	0.36	1.76	0	17.7	99.1
1		<b>+</b> 00	11.85	79.68	3.66	0.23	0.69	0.18	1.84	0	45.7	69.7
		600	2.74	71.26	11.24	1.68	5.61	1.28	1.80	0	274.1	175.3
SB-	]		8.76	77.80	6.98	0.21	0.18	0.06	1.99	0	164.5	35.9
		700	3.26	61.71	10.98	3.77	14.94	2.66	2.46	2.99	135.2	357.2
			9.53	77.42	5.69	0.08	0.16	0.09	2.58	0	142.9	34.5
		800	4.62	67.98	10.07	4.79	11.88	3.00	0.95	1.01	292.4	433.8
			12.08	78.44	7.80	0.07	0	0.08	0.63	0	294.7	32.1
		400	14.05	79.05	1.56	0.12	0.09	0.10	0.96	0.39	14.2	44.3
		200	14.51	79.10	1.48	0.04	0.39	0.03	1.07	0	15.3	11.8
		600	2.06	74.86	12.45	1.53	6.20	1.47	1.50	1.57	175.4	284.0
s c-			9.54	79.79	6.77	0.10	0.11	0.07	1.37	0	301.4	43.2
	1	700	2.87	71.67	9.48	1.70	8.87	1.57	1.34	2.03	103.1	277.9
	-		9.03	79.23	7.89	0.03	1.17	0.03	1.30	0	268.3	16.5
		800	2.69	66.84	11.29	4.53	11.37	2.79	1.10	1.56	130.4	390.5
			9.41	79.63	6.98	0.19	0.30	0.14	1.10	0	168.4	50.3
		400	12.16	76.77	3.31	0.12	0.16	0.15	1.16	0.23	16.2	61.0
			12.88	77.65	2.62	0.15	0.24	0.04	1.11	0.06	128.7	98.9
		600	6.00	76.79	9.54	0.87	3.11	0.81	1.21	1.17	264.7	200.2
S C-			10.09	78.96	6.63	0.11	1.07	0.02	1.15	0	350.7	30.2
		700	3.75	72.80	11.54	2.25	8.59	2.30	1.25	3.46	142.2	485.3
			7.97	79.73	8.82	0.06	0.11	0.08	1.20	0.14	184.0	50.7
		800	3.08	55.76	10.06	5.85	16.97	5.21	1.22	5.14	83.5	713.9
			8.52	79.59	8.50	0.11	0.18	0.10	1.15	0.14	141.9	47.6

\*\*NOx、SO2は酸素濃度10%換算値

表5-4 回分燃焼実験における排ガス組成の測定値

試料	炉内温度	残余酸素 濃度		ガ	ス	組	成	(%)	)	NOx	$SO_2$
111	<b>t</b> b (℃)	G(Q) C'o <sub>2</sub> (%)	$N_2$	$CO_2$	$H_2$	CO	$\mathrm{CH_4}$	$C_2H_4$	C <sub>3</sub> H <sub>8</sub>	(ppm)	(ppm)
	400	13.50	77.28	1.98	0.10	0.11	0.02	0.97	0	114.4	38.1
S A-1	500	13.25	77.61	2.32	0.06	0.30	0.02	0.91	0	383.2	42.6
S A-1	600	14.46	77.65	1.08	0.01	0.03	0	1.16	0	151.4	6.7
	700	15.23	77.78	0.12	0	0	0	1.50	0	11.4	19.1
	400	16.19	76.79	2.65	0.17	0.31	0.07	2.84	0.02	365.9	146.4
C D 1	500	15.11	77.53	5.13	0.05	0	0.04	2.71	0	618.2	46.7
S B-1	600	16.60	77.71	3.38	0	0.15	0	2.67	0	610.0	7.5
	700	18.49	77.55	0.93	0	0	0	2.79	0	490.8	26.3
	400	13.99	78.82	2.72	0.15	0.38	0.04	1.32	0.11	106.7	94.2
C C . 1	500	12.91	78.85	3.26	0.08	0.06	0.03	1.41	0	250.2	31.3
S C-1	600	13.95	79.09	1.89	0.01	0.03	0	1.48	0	206.0	4.7
	700	15.11	78.92	0.53	0	0	0	1.75	0	71.0	5.6
-	400	14.61	78.53	1.18	0.03	0.41	0.03	1.22	0	6.9	44.8
0.00	500	12.71	79.16	3.31	0.09	0.20	0.02	1.16	0	189.7	69.0
S C-2	600	13.95	78.92	2.09	0.01	0.20	0	1.12	0	160.7	7.8
	700	14.92	79.53	0.97	0	0	0	0.88	0	47.0	9.0

※NOx、SO2は酸素濃度10%換算値

による顕著な傾向がみられず、 $6\sim350\,\mathrm{ppm}$ の範囲であった。 $\mathrm{SO}_2$ 発生量については、 $\mathrm{C'o}_2$ が $2\sim5\%$ の濃度範囲で炉内温度が高いほど高濃度となり、 $\mathrm{SC}-20800^\circ$ では714 $\mathrm{ppm}$ の最大値を示した。一方、炉内に予め試料を充填し昇温させた場合での各温度ごとにサンプリングした排ガス組成を表5-4に示すが、各試料とも温度が高くなるほど排ガス中の可燃性ガス濃度が低くなった。このことは前述の図5-4に示したように昇温過程では急激なガスの発生はなく、比較的にゆるやかな燃焼状態であることを示唆している。

 $NO_x$ 発生量はいずれの試料も500 での時にピークを示し、 $SO_2$ 発生量も400 で、500 での温度条件で濃度が高くなっている。これは $NO_x$ 、 $SO_2$  とも図5 - 5に示すように450 で近傍でガスの発生量が多くなってくるためと考えられる。

#### 5-3-3 減量率と物質収支

プリント基板の素材は複層のガラス繊維を基材

にエポキシ樹脂で固めたいわゆるガラス強化プラスチック(略称 FRP)が多く使用されており、これに IC、コンデンサー、抵抗類を取り付けた複合材料・物質で形成されている。嵩が張り、処理に当たっては一般廃棄物と同様に燃焼による減容化が不可欠である。そこで本研究では燃焼による減量率について検討を行った。ここでは減量率( $W_d$ )を次式により求めた。

$$W_{d} = \left[1 - \frac{Q}{Q_{f}}\right] \times 100 \text{ (\%)}$$

Q;燃焼後の残渣重量(g) Q;燃焼前の試料重量(g)

前述の実験結果でそれぞれの温度条件について上式より計算した結果平均値として、SA-1が31.2%、SB-1が45.5%、SC-1が26.6%、SC-2が33.7%の減量率であった。図5-6にプリント基板を炉内温度700°Cで燃焼させた時の各試料の物質収支を示す。残渣物、フィルター捕集物、炉壁ある

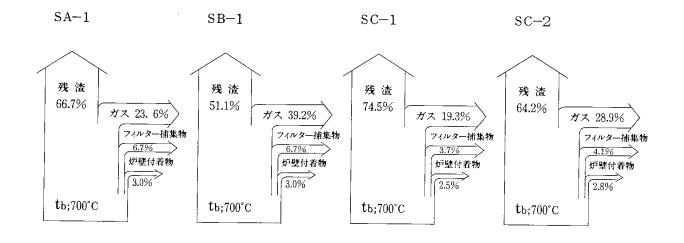


図5-6 回分燃焼実験における物質収支

いは配管系に付着したものを重量パーセントで表した。投入試料より上記残渣物などの固形分を差し引いてガス量を算出した。フィルター捕集物などは試料により大きな差はないが残渣物に違いが見られた。これは対象となるプリント基板にメーカー、年式あるいは機種によって構成材料に違いがあるものと考えられる。このことは前述の減量率からの結果と同じであった。図5-7に燃焼残渣物の写真を示す。プリント基板の基材であるガラス繊維が多く見られ、また、細かい金属類が散見された。

## 5-3-4 回分式燃焼による無機成分の挙動

各設定温度条件における回分式燃焼実験によって炉内に残る燃焼残渣物の無機成分について重金属を中心に定量分析を行った。実験試料は5-1節で述べたもの4種で燃焼条件は5-2節に示した通りである。試料の前処理法および測定装置は前章と同様である。表5-5に分析結果を示すが、組成は各実験試料により、また燃焼条件により多少異なる。主成分としては銅、アルミニウム、鉛、スズ、鉄、カルシウム等であるが、これらはプリント基板上の電子部品および配線材料に由来するものと思われる。いずれの燃焼残渣物についてもる鉛の他、微量のと思われる。いずれの燃焼残渣物についてある鉛の他、微量のと悪たい、クロム等が存在する。なお、水銀は原子吸光光度法で調べたが、いずれの残渣物



図5-7 回分燃焼残渣の写真

にも検出されなかった。

これらの有害金属が燃焼により、ダストあるいはガスに混入して排出される割合を調べるため、図5-1に示したダスト捕集器中のフィルターおよびガス吸収瓶(1規定塩酸 $100\,\text{m}\ell$ 、2連)に捕集された金属を炭素炉原子吸光光度法により定量した。

表5-6は各試料について各設定燃焼条件で燃焼させた場合の炉内残渣,フィルターおよびガス吸収液に捕集されたカドミウム,クロム,鉛および銅の分析結果である。実験試料10gの燃焼によって主成分である鉛は数十~数百 $\mu$ g( $10^{6}$ g)排出されるが,そのほとんどはフィルターに捕集される。鉛の排出は400Cでの燃焼の場合,600C以上の高温での燃焼時に比べ少ないことがわかる。同じ主成分の銅の排出量は鉛の百分の一程度であり,鉛に

表5-5 回分燃焼実験における燃焼残渣の無機成分組成

試料	実験条件			無	機	成	分	組	成	(Wt.	%)			Total
	温度	$\mathrm{Al_2O_3}$	As <sub>2</sub> O <sub>3</sub>	CaO	CdO	$Cr_2O_3$	CuO	$\mathrm{Fe_2O_3}$	MnO	NiO	РьО	SnO <sub>2</sub>	ZnO	lotai
SA-1	400	6.20	0.07	8.63	0.010	0.03	10.84	6.52	1.02	0.24	3.29	2.90	0.97	40.72
	600	9.37	0.11	9.04	0.007	0.04	12.10	5.37	0.60	0.31	3.08	2.29	0.82	43.14
	700	9.04	0.08	8.42	0.007	0.03	12.78	4.69	0.42	0.36	4.81	4.90	0.54	46.08
	800	7.17	0.09	7.59	0.007	0.03	14.85	7.33	0.88	0.47	5.60	2.89	1.03	47.94
	400~700	8.19	0.10	6.37	0.007	0.02	16.99	5.58	0.42	0.90	5.28	1.21	0.87	45.94
SB-1	400	6.32	0.08	8.02	0.005	0.02	16.36	2.02	0.02	0.15	5.94	5.95	0.38	45.27
	600	7.24	0.11	6.93	0.007	0.02	12.75	3.34	0.03	0.44	8.59	10.01	0.45	49.92
	700	17.41	0.10	9.09	0.005	0.06	17.59	2.94	0.03	0.26	3.74	2.91	0.29	54.44
	800	10.42	0.24	8.44		0.08	20.22							
	400~700	8.85	0.09	7.24	0.007	0.05	17.23	5.13	0.07	1.92	4.55	1.83	0.70	47.67
	400	4.28	0.08	4.25	0.060	0.02	22.11	3.05	0.17	0.48	5.57	4.55	0.57	45.19
	600	3.85	0.06	5.87	0.026	0.08	13.48	4.19	6.44	0.37	2.77	3.37	0.51	35.02
SC-1	700	5.41	0.08	6.24	0.038	0.23	14.66	11.82	0.73	0.76	5.12	5.76	0.76	51.61
	800	3.38	0.08	4.60	0.009	0.16	22.06	13.52	0.83	0.87	5.32	3.71	0.74	55.28
1	400-700	4.12	0.08	4.86	0.020	0.09	20.04	4.18	0.16	1.01	5.79	2.68	0.35	43.38
	400	5.19	0.06	5.83	0.011	0.66	18.14	7.98	0.08	1.83	2.88	2.58	0.81	46.05
SC-2	600	6.95	0.07	4.73	0.023	2.35	17.83	11.49	0.03	1.34	2.90	3.22	0.23	51.16
	700	5.59	0.10	5.49	0.032	1.75	23.02	20.42	0.20	2.71	5.44	6.30	0.53	71.58
	800	6.12	0.08	6.81	0.007	0.02	32.01	2.66	0.02	0.46	4.78	1.73	1.43	56.13
	400~700	3.86	0.18	4.61	0.029	0.11	18.21	5.89	0.81	2.22	3.46	1.09	0.49	40.96

※分析値はすべて酸化物としての定量値。

比べ、ダストあるいはガスに混入して排出されに くいことを示す。

微量成分であるカドミウムは試料10gの燃焼残渣中に最大で数 $mg(10^3)$ 存在するが、ダストあるいはガスとして排出されるのはその数百分の一であり、また排出されるカドミウムの大部分はフィルターに捕集される。同じ微量成分のクロムはカドミウムより排出されにくい。なお、ヒ素についてはいずれの実験試料についても、そのダスト捕

集フィルター,吸収液中には検出されなかった。従って,ヒ素は本実験条件による燃焼では系外に排出されないものと思われる。

以上のことから主成分である鉛および微量成分のカドミウムのダストあるいはガスに随伴して排出される量は他の金属よりも相対的に多いがその割合は0.01%以下であり、しかもその大部分はダスト捕集器に捕集されることがわかった。

表5-6 燃焼残渣中およびフィルターと吸収液に捕集された重金属の全重量

試料	実験条件	カドミウム			ク	クロム			銅			鉛		
	温度	残 渣 (mg)	フィルター (ng)	吸収液 (ng)	残 渣 (mg)	フィルター (ng)	吸収液 (ng)	残 渣 (g)	フィルター (μg)	吸収液 (ng)	残 渣 (g)	フィルター (μg)	吸収液 (μg)	
	400	0.64	8.10	0.08	1.44			0.606	5.11	3.86	0.213	65.3	0.19	
	600	0.43	1.90	0.13	1.83	1.94	0.04	0.648	7.30	8.10	0.191	141	2.39	
S A-1	700	0.43	21.1	0.08	1.37			0.684	4.02	6.88	0.298	132	1.16	
	800	0.46	18.1	0.08	1.49			0.859	2.69	3.14	0.375	153	1.30	
	400~700	0.45	7.40	0.04	0.96	ĺ		0.951	1.82	3.88	0.342	217	1.50	
	400	0.26	1.79	0.02	0.78	0.23	0.38	0.745	2.12	1.35	0.313	13.2	0.01	
	600	0.38	11.9	0.03	0.83	3.51	0.23	0.615	10.8	14.0	0.479	83.4	0.76	
S B-1	700	0.23	0.19	0.04	2.10	1.67	0.03	0.719	2.35	39.8	0.177	119	1.11	
	800	_	5.51	0.02	2.97	1.58	0.12	0.875	0.84	0.62		106	0.53	
	400~700	0.33	10.6	0.02	1.79	0.11	0.02	0.722	2.86	2.44	0.221	133	0.62	
	400	4.19	66.3	_	1.05		-	1.36	2.60	_	0.397	24.6		
	600	1.61	242	0.49	3.74	2.56	0.14	0.801	6.22	1.48	0.175	128	0.18	
S C-1	700	2.58	390	5.08	11.8	0.04	0.19	0.876	5.94	7.38	0.354	163	1.13	
	800	0.62	221	1.22	8.28			1.33	2.34	1.27	0.372	131	0.49	
	400~700	1.32	182	0.24	4.48	0.49	0.07	1.17	3.00	2.06	0.389	203	1.73	
	400	0.64	29.7	0.41	29.0	0.01	0.04	0.930	3.52	2.08	0.171	27.4	0.12	
	600	1.33	22.3	0.16	102	0.28	0.03	0.908	5.46	0.62	0.171	71.9	0.14	
S C-2	700	1.87	310	4.81	77.1			1.18	1.87	2.56	0.324	102	0.96	
	800	0.43	282	4.65	0.92			1.72	1.50	1.91	0.296	151	1.38	
	400~700	1.92	258	2.35	5.48	0.39	0.04	1.06	3.42	1.36	0.233	133	0.36	

※ mg: $10^{-3}$  g.  $\mu$ g: $10^{-6}$  g. ng: $10^{-9}$  g 、空欄は定量限界以下

# 第6章 廃プリント配線板の回分燃焼における有害金属の挙動

# 出口明,新川一彦,原口謙策,武内洋

コンピューター廃棄物であるプリント配線板には、鉛、カドミウム等の有害金属が含まれており、この有害物の複合体である対象廃棄物が燃焼過程を経ることによりどのように挙動するかを把握することが必要不可欠の課題である。そこで、前章では回分型の燃焼実験装置により空気雰囲気条件における有害金属類の挙動について検討を行ったが、本章では燃焼雰囲気ガスの酸素濃度を変えた

実験を行い、雰囲気ガスの酸素濃度が重金属の挙動におよぼす影響について検討し、あわせて、還元雰囲気燃焼実験における燃焼残渣中およびフィルターと吸収液に捕集された重金属類の分析を行った。

#### 6-1 実験試料

実験試料はメーカー、機種、年式の異なる4種類

表6-1 廃コンピューター配線板類の工業分析値

成分試料	SA-1	SB-1	sc-1	SC-2
揮 発 分(Wt.%)	26.0	31.6	23.6	27.2
固定炭素 (Wt.%)	46.8	29.4	55.2	40.0
灰 分 (Wt.%)	27.2	39.0	21.2	32.8
水 分(Wt.%)	0.4	0.6	0.1	0.4
発 熱 量 (kcal/kg)	2,480	3,450	2,120	2,740

表6-2 廃コンピューター配線板類の元素分析値

元素	試料	SA-1	SB-1	sc-1	SC-2
炭 素	(Wt.%)	20.7	29.1	18.4	25.0
水素	(Wt.%)	2.1	3.0	1.8	2.7
室 素	(Wt.%)	0.5	0.6	0.3	0.2
酸素	(Wt.%)	48.9	27.7	57.7	38.8
塩素	(Wt.%)	1.0	1.2	1.3	1.0
全 硫 黄	(Wt.%)	0.7	0.6	0.6	0.6
不燃焼性硫黄	(Wt.%)	> 0.1	> 0.1	> 0.1	> 0.1
燃焼性硫黄	(Wt.%)	0.6	0.6	0.6	0.5

の廃コンピューター成分のうち、プリント配線板を $10\,\mathrm{mm}$ 以下に粗粉砕したものを用いた。表6 -1に工業分析、表6-2に元素分析の結果を示す。分析方法は前章と同様であるが、分析に当たっては前述のプリント配線板の粗粉砕物をさらに $100\,\mathrm{mesh}$ 以下に微粉砕し分析に供した。可燃分である揮発分、固定炭素分が合わせて $61\sim79\%$ であり、発熱量は約 $2000\sim3000\,\mathrm{kca}\ell/\mathrm{kg}$ で燃焼に十分な発熱量を有している。

## 6-2 実験装置および実験方法

実験装置のフローシート図6-1に示す。燃焼反応管は内径40mm,高さ600mmの石英ガラス製で管内下部に石英ガラス粒子を焼結した28meshのガス分散器を取り付け、試料を充填できることと燃焼物が燃焼用空気と均一に接触できるようにした。加熱は電気炉で行い、温度は管内に挿入した熱電対とプログラム温度制御器により所定の温度に設定・制御した。なお、電気炉はゴールド・ファーネスでヒーターからの熱線を95%反射するゴールド・ミラーにより遮熱・保温する形式のため、700℃以上の高温時では反応管内の燃焼状態が直接観察できる構造になっている。燃焼用空気は除湿器

で水分を除去した後、マスフローコントローラで 所定の流量に調整し、反応管の底部より送入した。 また、酸化雰囲気および還元雰囲気でそれぞれの 実験ができるように酸素、窒素ガスボンベと流量 計,ガス混合器を設置してある。燃焼排ガスに伴 って飛び出す微粉塵はダスト捕集器に取り付けて あるセルロース系の円筒濾紙フィルターで捕集し た。ガスはさらに10℃の恒温槽内に設置した2本の 吸収瓶により、ダスト捕集器で捕集しきれないガ ス状金属類を液吸収した。吸収液はそれぞれの吸 収瓶に100mlの1規定に調整した塩酸溶液を使用 した。ガスは吸引ポンプによりガス流量計を経て 系外に排出した。この場合, 実験の温度条件によ ってはガスが急激に発生し、ダスト捕集器の円筒 遮紙フィルターが目詰まりを起こし、ガスの流通 が阻害されるので捕集器の入口と出口の差圧を一 50~-200 mmAq の範囲内になるよう吸引ポンプ のガス流量をバルブ操作によって調整できるよう にした。

実験は燃焼反応管に毎分2 $\ell$ の一定量の空気を流通し、所定の温度(400,600,700,800°)に上昇させ、定常状態になったときに試料約10gを上部より投入した。また、室温から700° に昇温させる実験

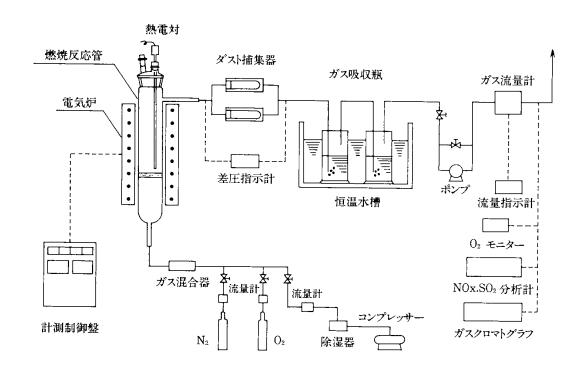


図6-1 回分燃焼実験装置

では、予め、試料を反応管に充填してから11℃/ min の昇温速度で実験を行った。

燃焼雰囲気ガスを変えた実験では酸素と窒素ガスを混合して所定の酸素濃度に調整した後、反応管に送入した。

排ガス中の残余酸素濃度を O₂ モニターで連続測 定し、ガス分析は、ガスクロマトグラフを用いて 行った。

#### 6-3 実験結果および考察

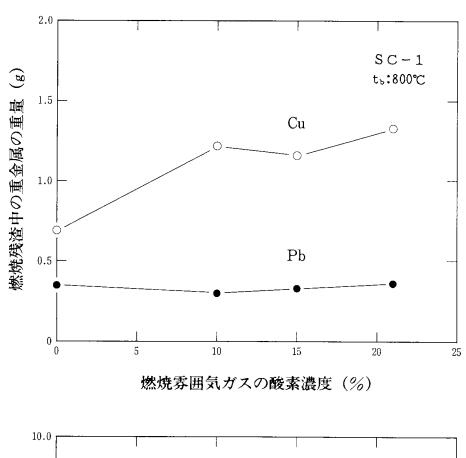
実験試料で対象とした廃コンピューターのプリント配線板類はガラス繊維を基材にエポキシ樹脂で固めたプリシト基板とICなどの電子部品で構成された複合物質であり、鉛、カドミウム等の有害金属が含まれている。このような試料を燃焼処理する場合、これら有害金属が排出されないよ対な燃焼条件を設定する必要がある。そこで、試料中の主成分である銅、鉛および微量成分である調に及ばす燃焼雰囲気ガスの影響について検動に及ぼす燃焼雰囲気ガスの影響について検討した。雰囲気ガスは酸素と窒素の混合物で、酸素濃度を0,5,10,15,21%とした。また炉内燃焼温度はいずれも800℃とした。

図6-2に燃焼残渣中の上記重金属の重量と燃焼 雰囲気中の酸素濃度との関係を示す。鉛とカドミ ウムはほぼ一定であるが、銅とクロムは高酸素濃 度で増加しているように見える。しかし, 実験試 料の大きさ (10mm以下) および10gの試料から 50 mg サンプリングして分析すること, さらに図6 -3,6-4からわかるように、これら重金属の燃 焼による排出は試料中のごく一部であることを考 慮に入れれば、燃焼条件による変化ではなく、試 料中のこれら重金属の偏在に起因するサンプリン グ誤差のためと考えられる。一方、図6-3にフィ ルターに捕集された重金属類の重量変化を示す。銅 およびクロムについては燃焼雰囲気ガス組成に関 係なくほぼ一定であるが、鉛およびカドミウムの 場合、いずれも酸素濃度の増加につれて排出量が 減少する傾向を示した。図6-4に示すように、吸 収液に吸収されたこれら重金属類もそれぞれ、フ ィルターに捕集されたと同様の傾向を示した。な お、フィルターに捕集された重金属は全てを溶解 して分析し, 吸収液は均一溶液である。したがっ てフィルターに捕集された重金属類,および吸収 液中の重金属類の分析値にはサンプリングによる 誤差は存在しない。

以上のことから金属によっては雰囲気ガスの組成により排出される量が変化することがわかった。とくに有害金属である鉛,カドミウムは還元雰囲気では排出量が多い。したがって,有害重金属類を含むプリント配線板を燃焼処理する場合,十分酸化できる過剰空気の条件で燃焼させることにより,有害金属の排出を抑えることができるものと考えられる。

表6-3に還元雰囲気燃焼実験において各設定温度条件で燃焼させた場合の炉内残渣およびフィルターとガス吸収液に吸収されたカドミウム、銅、クロムおよび鉛の分析値を全重量で示す。主成分である鉛は前章における酸化雰囲気での燃焼と同様に、試料10gの燃焼により、数十~数百 $\mu g$ ( $10^{\circ}$ g)排出され、そのほとんどがフィルターに捕集される。また、燃焼温度の上昇とともにその排出量がわずかに増加する傾向がみられた。一方の主成分である銅の排出量は数 $\mu g$ と、鉛と比較して著しく少なく、還元雰囲気においても排出されにくいことを示した。

実験試料10g中に数mg(10<sup>3</sup>g)存在するカドミ ウムは還元雰囲気中の燃焼ではその排出量は著し く多く,数十%に達する。排出量は燃焼温度に依 存し,400℃から温度とともに増加し,700℃で最大 (84.5%) に達した。この結果は、前章の燃焼基礎 実験の結果と同様に還元雰囲気における加熱では カドミウムは気化し、そのほとんどが排出される ことを示す。したがってカドミウムの排出を防止 するためには十分に酸化される条件で燃焼させる 必要がある。しかし、還元雰囲気での燃焼で排出 されたカドミウムの98%以上はフィルターに捕集 される。したがって燃焼装置におけるフィルター は排出された有害金属を捕集するために欠くべか らざる重要な役割を果たすといえる。カドミウム と同じく微量成分であるクロムは還元雰囲気にお いてもその排出量は極めて少ない。表6-4に各燃 焼温度における残渣物の無機成分の分析結果を示 す。有害微量成分のうちクロムとヒ素は前章に示 した空気量が十分な条件での燃焼の場合とほぼ同 様の存在量であった。これは、これら微量成分は



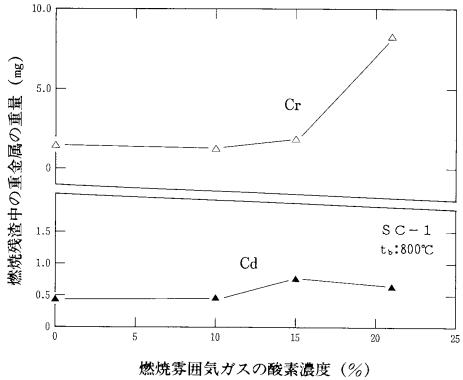
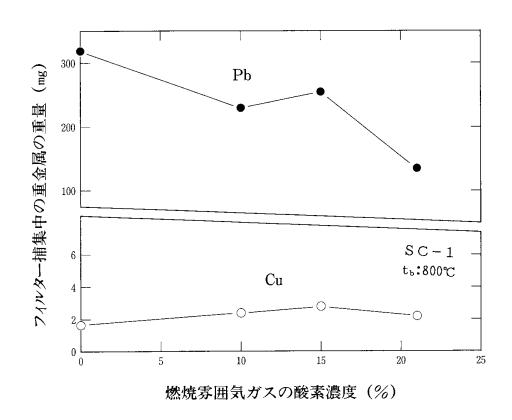


図6-2 燃焼雰囲気ガスの酸素濃度が重金属におよぼす影響 (燃焼残渣の場合)



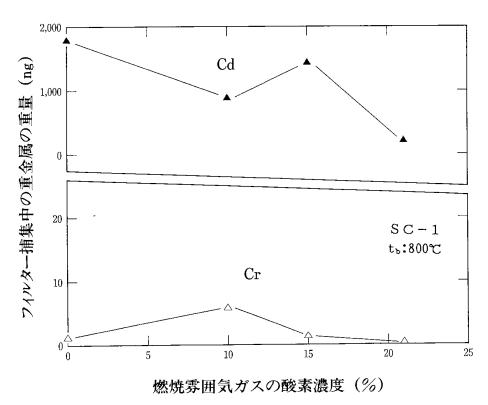
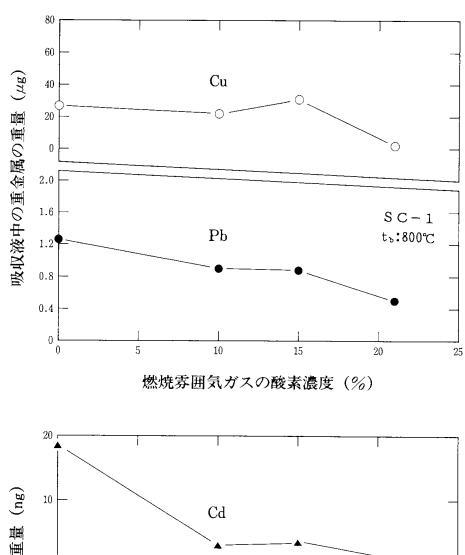


図6-3 燃焼雰囲気ガスの酸素濃度が重金属におよぼす影響 (フィルター捕集の場合)



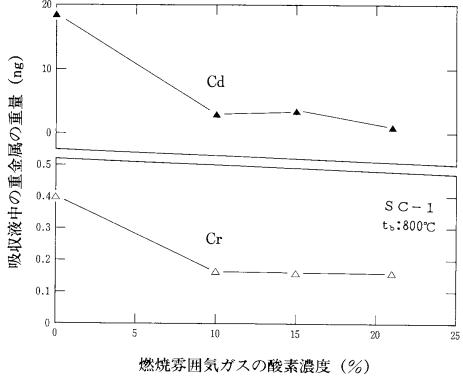


図6-4 燃焼雰囲気ガスの酸素濃度が重金属におよぼす影響 (吸収液の場合)

表 6 一 3 還元雰囲気燃焼実験における燃焼残渣中およびフィルターと吸収液に捕集された重金属の全重量

=-12 अर्थ	実験条件	カ	ドミウ	4	ク	D	4		銅			鉛	
試料	温度	残 渣 (mg)	フィルター (ng)	吸収液 (ng)	残 渣 (mg)	フィルター (ng)	吸収液 (ng)	残 渣 (g)	フィルター (μg)	吸収液 (ng)	残 渣 (g)	フィルター (μg)	吸収液 (μg)
	400	4.120	7	0.53	1.07	1.24	0.34	0.382	2.24	64.7	0.177	29	1.10
	500	4.740	144	0.06	9.17	0.96	0.10	0.548	3.22	26.7	0.293	113	0.14
SC-1	600	0.692	673	0.69	1.61	2.88	0.17	0.530	1.94	45.6	0.321	221	0.46
30-1	700	0.474	2570	7.12	1.50	7.05	0.13	0.761	2.03	24.3	0.417	251	0.89
	800	0.460	1800	18.40	1.53	1.08	0.40	0.663	1.95	26.5	0.339	309	1.26
	20~700	1.250	648	29.50	0.94	0.96	0.16	0.715	1.01	53.9	0.333	70	2.95

 $mg : 10^{-3}g$ .  $\mu g : 10^{-6}g$ .  $mg : 10^{-9}g$ .

表6-4 還元雰囲気燃焼実験における燃焼残渣の無機成分組成

試料	実験条件			無	機	成	分	組	成	(wt.	%)		
	温度	A1	As	Ca	Cd	Cr	Cu	Fe	Mn	Ni	Pb	Sn	Zn
	400	4.49	0.070	5.40	0.050	0.013	4.64	2.99	0.22	0.36	2.15	3.44	0.52
	500	3.96	0.057	5.49	0.062	0.122	7.17	4.00	0.16	0.29	3.83	5.50	0.26
SC-1	600	4.12	0.058	5.79	0.009	0.021	6.89	5.37	0.50	0.22	4.18	6.11	0.24
SC-1	700	2.97	0.062	4.72	0.006	0.018	9.63	4.07	0.25	0.48	5.28	8.69	0.42
	800	3.54	0.063	4.95	0.006	0.020	8.65	4.05	0.15	0.51	4.42	7.53	0.20
	20~700	3.25	0.054	4.65	0.016	0.012	9.14	3.19	0.14	0.42	4.26	6.56	0.31

燃焼雰囲気に関係なく、その大部分が燃焼残渣物中に しく少なく、還元雰囲気では排ガス中に排出されたこ 残存することを示す。一方、カドミウムの残存量は著とを示す。

## 第7章 廃プリント配線板の連続燃焼実験における燃焼性と有害金属の挙動

#### 出口 明, 新川一彦, 原口謙策, 武内 洋

コンピューター廃棄物であるプリント配線板には、鉛、カドミウム等の有害金属が含まれており、この有害物の複合体である対象廃棄物が燃焼過程を経ることによりどのように挙動するかを把握することが必要不可決の課題である。そこで、前章では回分型の燃焼実験装置により燃焼雰囲気ガスの酸素濃度を変えた実験を行い、雰囲気ガスの酸素濃度が重金属の挙動におよぼす影響について検討を行ったが、本章では連続燃焼実験装置を用い

連続燃焼実験における燃焼残渣,溢流物およびフィルターと吸収液に補集された重金属類の分析を 行い,それらの挙動について検討した。

#### 7-1 実験試料

実験試料はメーカー、機種、年式の異なる4種類の廃コンピューター成分のうち、プリント配線板を10mm以下に粗粉砕したものをさらに1mm以下に微粉砕し使用した。表7-1に工業分析、表7-2に元素分析の結果を示す。分析に当たっては前述

表7-1 廃コンピューター配線板類の工業分析値

成分	SA-1	SB-1	SC-1	SC-2
揮 発 分(Wt.%)	26.0	31.6	23.6	27.2
固定炭素(Wt.%)	46.8	29.4	55.2	40.0
灰 分 (Wt.%)	27.2	39.0	21.2	32.8
水 分(Wt.%)	0.4	0.6	0.1	0.4
発 熱 量 (kcal/kg)	2,480	3,450	2,120	2,740

表7-2 廃コンピューター配線板類の元素分析値

武料元素	SA-1	SB-1	SC-1	SC-2
炭 素 (Wt.%)	20.7	29.1	18.4	25.0
水 素 (Wt.%)	2.1	3.0	1.8	2.7
室 素 (Wt.%)	0.5	0.6	0.3	0.2
酸 素 (Wt.%)	48.9	27.7	57.7	38.8
塩 素 (Wt.%)	1.0	1.2	1.3	1.0
全 硫 黄 (Wt.%)	0.7	0.6	0.6	0.6
不燃烧性硫黄 (Wt.%)	> 0.1	> 0.1	> 0.1	> 0.1
燃焼性硫黄 (Wt.%)	0.6	0.6	0.6	0.5

表7-3 廃コンピューター配線板の無機成分組成

成分	試料	S A - 1	S B - 1	S C - 1	S C - 2
SiO <sub>2</sub> Al <sub>2</sub> O <sub>3</sub> Fe <sub>2</sub> O <sub>3</sub> CuO PbO SnO <sub>2</sub> TiO <sub>2</sub> MgO CaO Na <sub>2</sub> O K <sub>2</sub> O MnO ZnO	(%) (%) (%) (%) (%) (%) (%) (%) (%) (%)	7. 8 9 1. 2 4 2. 7 5 5. 4 6 2. 8 2 6. 6 0 0. 1 0 0. 0 5 0. 1 1 0. 0 5 0. 0 2 0. 0 8 0. 2 4	9. 00 2.88 1.56 4.07 1.13 2.28 0.15 0.07 0.14 0.43 0.43 0.43	1 0. 3 6 0. 8 1 2. 9 3 3. 9 1 2. 0 6 5. 5 6 0. 1 1 0. 0 5 0. 1 9 0. 0 4 0. 0 7 0. 0 4 0. 0 1	6. 6 6 1. 0 3 1. 8 0 1. 2 4 0. 2 9 0. 5 4 0. 2 4 0. 0 3 0. 1 1 0. 0 2 0. 0 4 0. 0 1
NiO	(%)	0.22	0.01	0.83	0.58
Cr V Cd As	(ppm) (ppm) (ppm) (ppm)	6 8 1 1 2 4	1 5 8 4	1 0 0 7 1 5 0 2 7	1 7 2 4 0 4

※ 空欄は検出限界以下

のプリント配線板の粗粉砕物をさらに100 mesh以下に微粉砕し分析に供した。可燃分である揮発分,固定炭素分が合わせて61~79%であり,発熱量は約2000~3000 kcal/kgで燃焼に十分な発熱量を有している。表7-3に微粉化した試料を酸素プラズマによる低温灰化法により灰化した後,高周波プラズマ発光分析装置およびグラファイト炉原子吸光分析装置により分析した結果を示す。主成分は酸化物の形で,微量成分は元素の形で示した。主成分では銅のほか,ハンダ成分である鉛およびスズの含量が多い。一方,クロム,カドミウムおよびヒ素などの有害成分も微量ながら含まれている。

今回の連続燃焼実験においては、上記4種類のプリント配線板のうち、最も供給実績の大きいと思われるSC-2を選び実験試料とした。

#### 7-2 実験装置および実験方法

図7-1に実験装置のフローシートを図7-2に実験装置の写真を示す。燃焼炉型式は安定した連続燃焼状態を維持させるため、流動層方式とした。燃焼反応管本体はステンレス製(SUS314)で、内部寸法は $40\,\mathrm{mm}\phi$ で、ガス分散器より排気口までの高さは $400\,\mathrm{mm}$ である。管内下部のガス分散器には、ピッチ7 $\mathrm{mm}$ 、千鳥配列で $1\,\mathrm{mm}\phi$ の孔を空け、微粉末の灰が落下しないよう $100\,\mathrm{mesh}$ の金網を装着した。なお、層断面積に対しての開孔比は0.81%である。燃焼灰はガス分散器から $30\,\mathrm{mm}$ の高さに設置された溢流管で、オーバーフローにより排出ホッパーに排出される。

加熱炉は赤外線ゴールドイメージ炉で高エネル ギー密度の赤外線ランプを熱源とした輻射熱によ

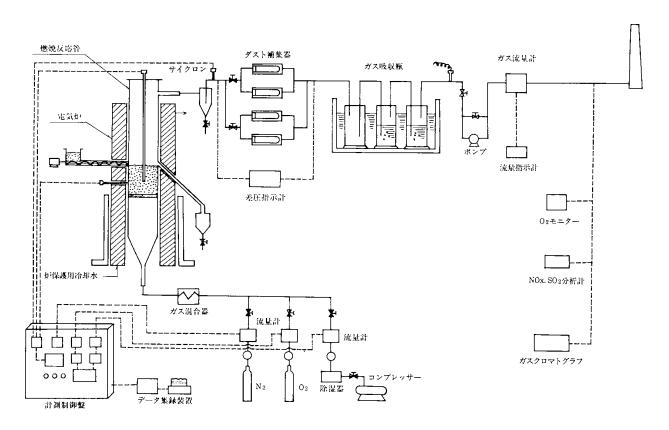


図7-1 連続燃焼実験装置

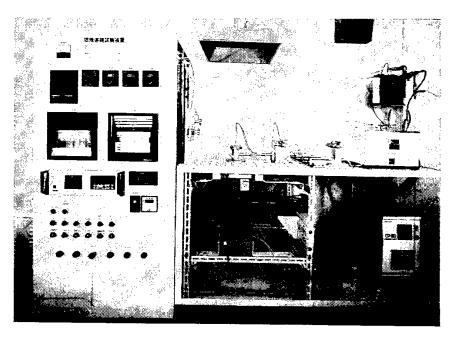


図7-2 実験装置の写真

り高温ゾーンを短時間で高精度に加熱できる電気 炉を使用した。

なお、炉材を保護するため冷却水を流入できる

の位置にスクリューフィーダー型の供給機を設置 し連続的に供給した。なお、スクリュー先端部で のコーキングを防止するため, スクリュー外部を 構造になっている。試料の供給はガス分散器上30mm 水冷管により冷却した。燃焼用空気および流動化 空気は除湿器で水分を除去した後、マスフローコントローラで所定の流量に調整し、反応管の低部より送入した。また、酸化雰囲気および還元雰囲気でそれぞれの実験ができるように酸素、窒素ボンベと流量計、ガス混合器を設置してある。燃焼排ガスに伴って飛び出す微粉塵はダスト捕集器に取り付けてあるセルロース系の円筒濾紙フィルターで捕集した。ガスはさらに10Cの恒温槽内には3本の吸収瓶を設置し、このうち2本の吸収瓶には100m $\ell$ の1規定塩酸を入れ、ダスト捕集器で捕集しきれないガス状金属類を液吸収した。

ガスは吸引ポンプによりガス流量計を経て系外に排出した。この場合、実験の温度条件によってはガスが急激に発生し、ダスト捕集器の円筒濾紙フィルターが目詰まりを起こし、ガスの流通が阻害されるので捕集器の入口と出口の差圧を30~150 mm Aq の範囲内になるよう吸引ポンプのガス流量をバルブ操作によって調整できるようにした。

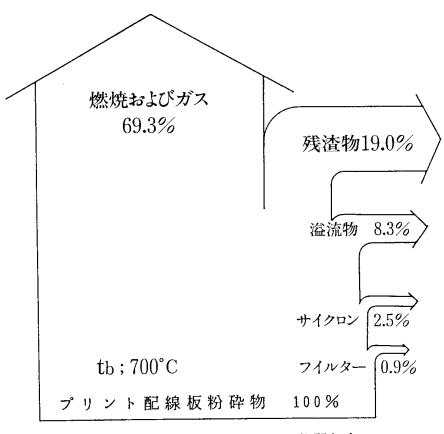
実験は燃焼反応管に所定量の石英砂を充填し、流動化空気を流し粒子を流動化させ、所定の温度に 制御、定常になったところで試料を連続的に供給 し実験を行った。排ガス中の残余酸素濃度は酸素 濃度計で連続測定し、ガス分析は、ガスクロマト グラフを用いて行った。

#### 7-3 実験結果および考察

実験試料で対象とした廃コンピューターのプリント配線板はガラス繊維を基材にエポキシ樹脂で固めたプリント基板とICなどの電子部品で構成された複合物資である。

回分燃焼実験装置で温度条件を変えた燃焼実験ではいずれの条件でも他のプラスチックク廃棄物同様,急激なガス発生を伴った燃焼が確認できた。そこで,本実験は所定の温度条件(400,600,700,800,900℃)で連続燃焼させた場合のプリント配線板の燃焼性と金属類の挙動について検討を行った。さらに燃焼により有害金属類が層内に残存するのか,また,ダストあるいはガスに伴って排出されるのか,その割合について重量パーセントで求め金属類の挙動について検討した。

図7-3にプリント配線板の連続燃焼実験における物質収支の一例を示す。燃焼に費やされたもの



図フー3 燃焼実験における物質収支

表7-4 各燃焼温度条件における金属類の挙動

銓

[w t %]

	4 0 0 °C	600℃	7 0 0 ℃	800℃	900℃
残 渣	91.86	84.20	74.01	96.45	94.24
溢流物	4.76	3.81	1.21	0.41	0.49
サイクロン	3.37	11.99	24.77	2.12	5.25
フィルター	0.0008	0.003	0.003	0.009	0.006
吸収液	0	0	0	0	0

クロム

[w t %]

	4 0 0 ℃	6 0 0 °C	7 0 0 ℃	8 0 0 ℃	900℃
残 渣	83.75	51.91	51.91	90.25	92.58
溢流物	4.13	13.40	4.50	2.42	1.38
サイクロン	7.32	19.53	18.64	3.72	4.48
フィルター	4.80	15.19	9.21	3.62	1.56
吸収液	0	0	0	0	0

## カドミウム

[w t %]

	4 0 0 ℃	6 0 0 °C	7 0 0 °C	8 0 0 °C	9 0 0 ℃
残 渣	71.14	26.74	21.37	20.28	20.15
溢流物	5.43	5.02	0	0	0
サイクロン	14.49	49.63	38.20	15.47	31.93
フィルター	8.97	17.98	40.38	64.26	47.89
吸収液	0.02	0.04	0.04	0.01	0.03

釗司

[w t %]

	4 0 0 °C	6 0 0 ℃	7 0 0 ℃	8 0 0 °C	900℃
残 渣	94.44	92.03	89.44	97.70	98.51
溢流物	2.23	2.61	0.74	0.23	0.30
サイクロン	1.15	4.99	8.97	0.74	0.77
フィルター	0.18	0.37	0.85	1.33	0.41
吸収液	0.0006	0.001	0.001	0.0008	0.003

# 表7-4 各燃焼温度条件における金属類の挙動(つづき)

## アルミニウム

[w t %]

		4 0 0 °C	6 0 0 ℃	7 0 0 ℃	8 0 0 ℃	900℃
残	渣	97.73	76.07	85.09	92.08	93.38
溢流	物	1.09	12.70	6.69	2.01	1.40
サイクロ	ュン	0.97	11.22	7.34	1.97	2.06
フィルタ	,	0.22	5 × 10 <sup>-3</sup>	0.87	3.93	2.78
吸収	液	0.0003	0.005	0.0003	0.0008	0.0008

# <u>欽</u>

[w t %]

	4 0 0 °C	6 0 0 °C	7 0 0 ℃	800℃	900℃
残   渣	92.81	77.84	65.81	95.69	96.36
溢流物	3.75	11.19	4.17	0.97	0.14
サイクロン	3.02	10.23	29.39	1.18	1.17
フィルター	0.42	0.74	0.63	2.15	2.33
吸収液	0.001	0.002	0.003	0.0001	0.0001

# 垂 鉛

[w t %]

	4 0 0 ℃	600℃	7 0 0 ℃	800℃	900℃
残 渣	90.79	77.09	63.82	91.58	92.92
溢流物	4.72	12.55	5.15	1.43	0.55
サイクロン	4.19	10.24	30.29	2.74	3.64
フィルター	0.23	0.13	0.74	4.25	2.89
吸収液	0.07	0.08	0.07	0.08	0.09

## <u>スズ</u>

[wt%]

	4 0 0 °C	6 0 0 ℃	7 0 0 ℃	800℃	9 0 0 ℃
残 渣	98.41	95.78	87.55	98.86	99.35
溢 流 物	0.06	0.24	0.22	0.15	0.17
サイクロン	1.44	3.91	12.12	0.85	0.43
フィルター	0.08	0.07	0.11	0.14	0.05
吸収液	0.0005	0.0007	0.0007	0.0002	0.0002

とガスになるものが69.3%, 反応管内の残渣物が19%, 溢流物が8.3%。ガスに伴ってサイクロンに飛び出すものが2.5%, フィルターで捕集されるものが0.9%であった。プリント配線板を1mm以下の微粉に粉砕したものを流動層方式での燃焼としては飛び出しが少なかった。

表7-4は各設定温度条件で連続燃焼させた場合の層内残渣、溢流物、サイクロン、およびフィルター、ガス吸収液に捕集された金属類をそれぞれ重量パーセントで示したものである。測定した金属のうち、アルミニウム、銅、スズ、鉛の挙動は燃焼温度にほとんど関係なく、大半(約75%以上)は残渣中に残る。クロム、鉄、亜鉛も残渣中に残る割合が大きいが、これらの割合は燃焼温度により変化し、700 $^{\circ}$ で最小値を示した。

ガスに伴って燃焼炉外へ飛び出すこれらの金属の大部分はサイクロンおよびフィルターで捕集され、吸収液まで到達するものはほとんどないか、ごく微量であった。一方、カドミウムについては、燃焼温度600℃以上で残渣中には20%~25%程度しか残らず、サイクロンおよびフィルターまで達する割合が大きかった。また、いずれの燃焼温度でもごく微量であるが、吸収液中にもカドミウムが認められた。

図7-4には設定層内温度800℃での燃焼実験に おける有害重金属類のマスバランスを示す。鉛,ク ロムは残渣中に90%以上残り, サイクロンおよびフィルターへの飛び出しは鉛が2.1%, クロムが7.3%であり, いずれも吸収液までは到達してないことがわかる。一方, カドミウムは鉛, クロムとは異なり残渣は20.3%と少なく, フィルターへは64.3%と高割合となり, サイクロンへは15.5%であり, 吸収液にわずかながら認められたが, 溢流物中には認められなかった。

前章までの燃焼基礎実験あるいは回分型の燃焼 実験装置での実験結果ではカドミウムの還元雰囲 気での実験結果を除き、有害金属類のほとんどが 残渣中に残存することが明らかになったが、本研 究の連続燃焼実験でも同様の傾向を示した。ただ、 カドミウムについな空気による流動化状態とす る流動層方での実験結果と同様、飛び出しが多いで る流動層での実験結果と同様、飛び出しが多いで った。このことは、試料がスクリューフが 向を示した。このことは、試料がスクリュー が一により連続的に反応層内に供給され、流動 にないカドミウムは空気によりな を強いた。またいカットを がないた。またいカットで がないた。またいかが がないた。またい がないた。またい がないた。またい がないた。またい がないる。またい がない がの分析結果からもこのことが 推測される。

以上の連続燃焼実験の結果から有害金属類のほとんどが残渣中に残存することがわかった。ただ、カドミウムについては空気と十分接触するよう層

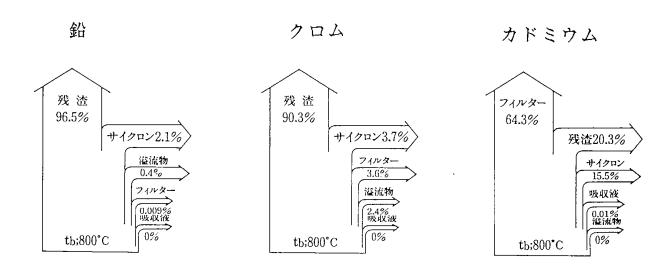


図7-4 燃焼実験における有害金属類のマスバランス

内滞留時間を考慮に入れた燃焼方法が必要かと思われる。なお、燃焼により飛び出した金属類のほとんどがサイクロンあるいはフィルターで捕集されることが明らかになった。したがって、廃コンピュータープリント配線板を処理する燃焼装置に

おいてはサイクロン及びフィルターは欠くべからざるものと言える。

適正な燃焼方法と微粉塵を十分捕集できる燃焼 装置の設計によって有害金属類を環境に排出しな い処理方法が確立できるものと考える。

## 第8章 本 研 究 の 総 括

先端産業廃棄物の代表例を廃コンピューターと みなし、廃コンピューター中にあるIC等の電子部 品が搭載されたプリント配線板を実験試料とし、燃 焼により廃プリント配線板の減容化を図り、系外 に有害物を放出することなく先端産業廃棄物を燃 焼処理するプロセス開発に必要な基礎研究を行っ

得られた成果は以下のようにまとめられる。

(1) 廃コンピューターの成分組組成は、メーカー、 機種、年式等によって異なるが、燃焼などの処 理には組成の把握が必要であることから、昭和 55年~昭和58年にかけて生産された3台の廃コ ンピューターを解体し、おおまかに金属類、プ ラスチック類, ガラス類, 電線類, プリント基 板類の5成分に分類し組成を分析した。その結 果,金属類46.1~69.7%,プラスチック類11.7 ~16.3%, ガラス類6.6~22.3%, 電線類1.5~ 3.6%, プリント基板類9.4~11.7%が得られた。 廃コンピューターのうち, プリント基板類に は電子部品が取り付けられているため, 燃焼に より有害物の発生が考えられたので、プリント 基板類の工業分析ならびに元素分析を行った。 工業分析の結果,揮発分23.6~31.6%,固定炭 素分29.4~55.2%, 灰分21.2~39.0%。水分0.1 ~0.6%であった。灰分の多くはプリント基板の 基材となっているガラス繊維である。高位発熱 量は2,120~3,450kcal/kgであり、燃焼のた めには十分な発熱量を有している。しかしなが ら、元素分析の結果、炭素等の可燃分を含む一 方で, 塩素が1.0~1.3%燃焼性硫黄分が0.6%程

有害金属の種類およびその濃度を求めるため、 高周波発光分析装置によりプリント基板類の無 機成分の定量分析を行った結果、コンピューター の種類によるプリント基板類の無機成分組成に 明確な差異はみられず、主成分では銅、鉛、ス ズの含量が多かった。また、クロム、カドミウム、ヒ素等の有害成分が微量ではあるが検出さ

度含まれており、燃焼によって塩化水素、硫黄酸化物の発生が考えられるので燃焼処理にはこ

れらの除去対策が必要であることがわかった。

れたことから、燃焼処理においては、これらの 挙動を把握し系外に排出しないよう適切な対策 が必要であることがわかった。

(2) 先端産業廃棄物を燃焼により減容化する技術 を確立するためには、燃焼による重量減少率の 把握が必要であることから, ガラス布基材エポ キシ樹脂, ガラス布・ガラス不織布複合基材エ ポキシ樹脂, 紙基材フェノール樹脂の3種類の プリント基板用銅張積層板について, 燃焼基礎 実験装置により空気雰囲気で500℃,700℃,900 ℃における重量減少率および900℃における減 容率を求めた。重量減少率はエポキシ樹脂系が 500℃で約50%, 700℃以上で約60%であったの に対し、フェノール樹脂系は500℃で約80%,700 ℃以上では約85%であった。また,減容率はエ ポキシ樹脂系が5~11%であったのに対し,フ ェノール樹脂系は約44%であった。しかし、燃 焼残渣の状態から簡単な粉砕、圧縮をすること により、より大きな減容率が得られるのもと考 えられる。

燃焼過程における有害金属の挙動を調べるため、鉛、銅、カドミウム、クロムの単体粉末を空気雰囲気と窒素雰囲気において700℃で加熱した場合の基礎データを求めた。

空気雰囲気では銅、鉛、カドミウムは酸化のため重量が増加したが、クロムについては変化はなかった、窒素雰囲気においては、いずれも酸化の影響は除去され、銅、鉛、クロムは若干の減少であるが、カドミウムについては約550℃のところで大きな融解による減少がみられた。

(3) 単体金属の燃焼過程での物資収支を求めた結果,鉛,クロムについては空気および窒素いずれの雰囲気中でも残渣に残るものがほとんどであった。銅の場合,空気および窒素いずれの雰囲気においても炉内の温度の低い部分へ凝結した。カドミウムについては,空気雰囲気においてはほとんどが残渣に残るが,窒素雰囲気の場合大部分気化するが炉内の温度の低い部分に凝結するものと考えられた。

廃コンピューター4種類の TGカーブを求めた結果、どの試料も300℃までに約5%の重量が減少し、300℃以上になると急激な重量減少が始まった。重量減少はいずれの機種も $35\sim50$ %であった。

(4) 回分型の燃焼実験装置を用いて有害金属類の 燃焼における挙動ならびにプリント基板の燃焼 性について検討を行い,さらに燃焼排ガスおよ び燃焼残渣灰の分析を行った。

炉内温度400,600,700,800 $^{\circ}$ 0の温度条件で試料を炉内に投入した実験では、 $400^{\circ}$ 0の時は試料投入後1分くらいでガスが発生し20分ほどでほとんど燃焼してしまうが、燃えにくいものが若干残り燃焼完了に要する時間は長かった。 $700^{\circ}$ 800 $^{\circ}$ 0では数秒でガスが発生し12分程度で燃焼が完了した。

試料を予め炉内に充填し常温から700℃まで昇温する方法で行った実験では約200℃でガスが発生し始め、徐々に燃焼が進行し、約33分後に残余酸素濃度が最低値を示し、約450℃でガス発生量が最大となった。

実験結果から、プリント基板類の回分燃焼に は投入直後のガス発生時に完全燃焼できるよう 適正な空気量を供給することが必要と考えられ た。

400℃の温度条件下での排ガス組成は可燃性ガスの濃度が低かった。 $600\sim800$ ℃の条件では残余酸素濃度が $2\sim5$ %の時に可燃性ガスの濃度が高かったが,これは急激なガス発生に伴い空気量不足となったものと考えられた。 $NO_X$ 発生量は温度による顕著な傾向は見られず, $6\sim350ppm$ の範囲であった。 $SO_2$ 発生量については,残余酸素濃度 $2\sim5$ %の範囲において温度が高いほど高濃度となった。

炉内に予め試料を充填し昇温させた場合には、温度が高くなるほど排ガス中の可燃性ガス濃度は低かった。 $NO_x$  発生量はいずれの試料も500  $^{\circ}$   $^{\circ}$   $^{\circ}$  の時に最大値を示し、 $SO_2$  発生量も400  $^{\circ}$   $^{\circ}$ 

のことは算出した物質収支の結果でも同様の傾 向を示した。これは対象としたプリント基板に メーカー、年式、機種による構成材料の違いが あるためと考えられた。

回分型の燃焼実験によって得られた燃焼残渣物の無機成分について重金属を中心に定量分析を行った結果,組成は各試料,燃焼条件により多少異なるが主成分は銅,アルミニウム,鉛,スズ,鉄,カルシウム等であった。

いずれの燃焼残渣物についても有害金属として鉛の他, 微量のヒ素, カドミウム, クロム等が存在したが水銀は検出されなかった。

これらの有害成分がダストあるいはガスに混入して排出される割合を調べるため、フィルターおよびガス吸収瓶に捕集された金属を定量した結果、鉛は試料10gの燃焼により数十 $\sim$ 数百 $\mu$ g排出されるがほとんどがフィルターで捕集された。銅の排出量は鉛の百分の一程度であり、ダストあるいはガスに混入して排出されにくいことを示した。カドミウムは最大で数 $\mu$ g存在したが、ダストあるいはガスに混入して排出されにくいことが、ダストあるいはガスに混入して排出されるのは、その数百分の一でありその大部分はカスルターで捕集された。クロムはカドミウムより排出されにくくヒ素はいずれの実験資料についても排出されなかったことから、系外に排出されないものと思われた。

(5) 回分型の燃焼実験装置を用い、酸素と窒素を混合した雰囲気ガスにより酸素濃度を0,5,10,15,21%,炉内燃焼温度を800℃とした場合の重金属類の挙動に及ぼす燃焼雰囲気ガスの影響について検討した結果,燃焼残渣中の鉛とカドミウムの量は雰囲気ガスの酸素濃度に関係なく、ほぼ一定であった。フィルターに捕集された銅及びクロムの量は雰囲気ガス組成に関係なく、ほぼ一定であったが、鉛及びカドミウムの場合、いずれも酸素濃度の増加につれ排出量が減少する傾向を示した。

以上のことから、金属によっては雰囲気ガスの組成により排出される量が変化し、特に鉛、カドミウムは還元雰囲気では排出量が多いことがわかった。したがって、プリント配線板を燃焼処理する場合、過剰空気の条件で燃焼させることにより、有害金属の排出を抑えることがで

きるものと考えられた。

還元雰囲気における燃焼実験では, 鉛は試料 10gの燃焼により、数十~数百µg排出され燃焼 温度の上昇とともに、わずかに増加する傾向が みられ、そのほとんどがフィルターで捕集され た。銅の排出料は数 µg と少なく,還元雰囲気 においても排出されにくいことを示した。カド ミウムは温度の上昇とともに排出量は増加し, 700℃で最大84.5%に達した。これは還元雰囲気 における燃焼ではカドミウムは気化し、そのほ とんどが排出されることを示していることから, 十分に酸化される条件で燃焼させる必要がある。 クロムは還元雰囲気においても, その排出量は 極めて少なかった。燃焼残渣物中に存在するク ロムとヒ素の量は空気量が十分な条件での燃焼 の場合とほぼ同じであり,これら微量成分は燃 焼雰囲気に関係なく, その大部分が燃焼残渣物 中に存在することを示した。一方, カドミウム の量は著しく少なく, 還元雰囲気では排ガス中 に排出されたことを示した。

(6) 流動層方法による連続燃焼実験装置を用い, 400,600,700,800,900℃でプリント配線板を連続 燃焼させた。

物質収支の一例を示すと、700 では燃焼に費やされたものとガスになるのもが69.3%,反応管内の残渣物が19.0%,溢流物が8.3%,サイクロンに飛び出すものが2.5%,フィルターで捕集されるのもが0.9%であった。

各燃焼温度条件で連続燃焼させた場合の層内 残渣,溢流物,サイクロン,フィルターおよび ガス吸収液に捕集された金属類の重量割合を求 めた結果,アルミニウム,銅,スズ,鉛は燃焼 温度による影響はほとんど無く,大半が残渣中 に残存した。クロム,鉄,亜鉛も残渣物の残る 割合が大きく,その割合は燃焼温度により変化 した。ガスに伴って飛び出すこれら金属はサイクロン,フィルターで大部分が捕集され,吸収 液へはほとんど到達しなかった。

連続燃焼時における有害重金属類のマスバランスの一例を示すと、800℃では鉛、クロムは残渣物に90%以上残り、サイクロン、フィルターへの飛び出しは鉛が2.1%、クロムが7.3%であり、いずれも吸収液までは到達しなかった。カ

ドミウムは鉛,クロムとは異なり,残渣物に20.3%,フィルターへ64.3%,サイクロンへ15.5%であり,回分方式による還元雰囲気での実験結果と似た傾向を示した。これは試料が反応層内に供給された際に、カドミウムは空気と十分に接触せずに急激に気化し、飛び出したものと考えられた。

連続燃焼実験の結果,有害金属のほとんどが 残渣中に残存することがわかったが,カドミウムについては空気と十分接触するよう層内滞留 時間を考慮した燃焼方法が必要と考えられた。 廃コンピュータープリント配線板の燃焼では 適正な燃焼方法と微粉塵を十分捕集できる燃焼 装置を設計することによって,有害金属類を環 境に排出させない処理方法が確立できるものと

#### 引用文献

考えられた。

- 1) 日本の電子計算機編集専門委員会編,日本の 電子計算機,(社)日本電子工業振興協会および 日本電子計算機(株)(1993)
- 2) 池田孝, "先端産業からの廃棄物の処理と再利用", クリーンジャパン, 67(1988)
- 3) 環境庁企画調整局環境影響審査課, IC産業 環境保全関連資料, 日本環境衛生センター (1985)
- 4) 環境庁企画調整局環境影響審査課,ガリウム ひ素系半導体環境保全関連資料,日本環境衛 生センター (1985)
- 5) 環境庁企画調整局ほか,IC産業環境保全実 態調査報告書(1987)
- 6) Lee,E.et al., "Waste Treatment for Silicon Valley Computer and Electronic Supporting Industries", 41 st Purdue University Industrial Waste Conference Proceedings, pp.652-658(1987)
- 7) フジ・テクノシステム編, "石炭灰処理システムと有効利用技術" (1981)
- 8) Subcommittee on the Geochemical Environment in Relation to Health and Disease U.S. National Committee for Geochemistry, "Trace Element Geoche mistry of Coal Resource Development

Related to Environmental Quality and Health",

National Academy Press Washington, D.C.(1980)

- 9) プリント回路学会編,"プリント回路一般と 電気回路",社団法人日本プリント回路工業会 (1990)
- 10) 日本規格協会, JISハンドブック公害関係 (1988)
- 11) 安田憲二,大塚幸雄, "廃棄物の焼却に伴う 重金属の排出挙動(Ⅲ)",大気汚染学会誌,21 (3), pp.191-196(1986)
- 12) 西谷ら, "焼却工場排ガス中の水銀の挙動に 及ぼす塩化水素ガスの影響について",第1回廃 棄物学会研究発表会講演論文集,8-5,pp.261 -264 (1990)
- 13) 理化学辞典 (第4版), 岩波書店 (1989)

# 研 究 成 果

## [口頭発表]

## [誌上発表]

CM/0	-2	
H 3. 9	先端産業廃棄物の処理に関する研究	北海通産情報 第46巻第9号
	出口 明	
Н 3. 9	先端産業廃棄物の処理に関する研究	平成2年度公害特別研究報告集
	出口 明,武内 洋,細田英雄	
	新川一彦,原口謙策,前河涌典	
H 3.10	先端産業廃棄物の処理に関する研究	平成2年度廃棄物の処理と資源化技術
	出口 明,武内 洋,細田英雄	に関する総合研究
	新川一彦,原口謙策,前河涌典	
H 4. 7	電子機器廃棄物の現状	金属 Vol 62. No.7
	出口明	
H 4.10	先端産業廃棄物の処理に関する研究	平成3年度公害特別研究報告集
	出口 明,武内 洋,細田英雄	
	新川一彦,原口謙策,前河涌典	
H 4.10	先端産業廃棄物の処理に関する研究	平成3年度廃棄物の処理と資源化技術
	出口 明,武内 洋,細田英雄	に関する総合研究
	原口謙策,新川一彦,前河涌典	
H 5.10	先端産業廃棄物の処理に関する研究	平成4年度公害特別研究報告集
	出口明,武内洋,細田英雄	
	原口謙策,新川一彦,前河涌典	
H 5.10	先端産業廃棄物の処理に関する研究	平成4年度廃棄物の処理と資源化技術
	出口 明,武内 洋,新川一彦	に関する総合研究
	原口謙策,細田英雄,前河涌典	
H 6.10	先端産業廃棄物の処理に関する研究	平成5年度公害特別研究報告集
	出口 明,武内 洋,新川一彦	
	原口謙策,前河涌典	
H 6.10	先端産業廃棄物の処理に関する研究	平成5年度廃棄物の処理と資源化技術
	出口明,武内洋,新川一彦	に関する総合研究
	原口謙策,前河涌典	

## [報道関係]

北海道新聞

「プリント配線板の処理」

H 3. 9. 9

野田経済国会通信

「先端産業廃棄物の処理に関する研究」

H 3.10. 1

## 〈謝 辞〉

本研究の遂行にあたり、実験用試料の提供を頂きました住友ベークライト㈱回路材料研究所の関係各位、制御機器の設計、保守にご協力頂いた当所、総務部の三浦健一技官、実験装置の製作にご協力頂いた当所、総務部の 笹森政敬技官に心からお礼申し上げます。

## Research on Waste Treatment of Advanced Technology Products

Akira Deguchi\*, Hiromi Takeuchi\*, Hideo Hosoda\*, Kazuhiko Niikawa\*, Kensaku Haraguchi\*\* and Yhosuke Maekawa\*

\* Resources and Energy Engineering Division

\*\* Bioscience and Chemisty Division

Hokkaido National Industrial Research Institute,

Agency of Industrial Science and Technology,

Ministry of International Trade and Industry

#### **SYNOPSIS**

The amount of electronic equipment for disposal is increasing. It contains toxic metals and there is a danger of these metals diffusing to our living space. To treat of advanced technology products without releasing the toxic metals, this research involves the following mainly using printed wiring board with some circuits (PWBC):

- 1) Combustion treatment to decrease their volume.
- 2) Behavior of heavy metals during combustion.
- 3) Feature of fluidized bed.
  In this program, the following results were obtained.
- (1) The component of the waste personal computer is different according to the produced companies, the kind of machines and the produced years. Three kinds of waste computers which were produced in between 1980-1983 were roughly analysed. As a result, the metal component amounted 46.1-69.7%, the plastic one 11.7-16.3%, the glass one 6.6-22.3%, the electric wire one 1.5-3.6% and PWBC one 9.4-11.7% was obtained.

The results of the proximate analysis of PWBC were as follows: volatile matter 23.6-31.6%, fixed carbon 29.4-55.2%, ash 21.2-39.0% and moisture 0.1-0.6%. The main component of the ash was the glass fiber which was used in printed wiring boards to reinforce them. The high heating value was ranged from 2,120-3,450 kcal/kg, and this value is high enough for PWBC to treat by combustion. According to the ultimate analysis, the concentration of the chlorine and the combustible sulfur were 1.0-1.35% and about 0.6%, respectively, so that the hydrogen chloride (HCl) and the sulfur oxide (SO<sub>X</sub>) must be contained in the flue gas of PWBC. Some removal treatment of HCl and SO<sub>X</sub> from the flue gas will be needed.

The quantitative analysis of the inorganic components in PWBC was done using an inductively coupled plasma atomic emission spectrometer (ICP - AES). It was clear that there was not an evident difference in inorganic components among different kinds of the personal computers, and that copper, lead and tin were contained with relatively high concentration. Chromium, cadmium and arsenic were also contained as trace elements. The prediction of the behavior of toxic metals during the combustion of PWBC is necessary to reduce the emission of them to environment. (2) To reduce the weight and the volume of wasted PWBC using combustors, the preliminary tests were carried out using three kinds of new copper - clad laminates (CCL). The weight of CCL can be reduced by more than 60% in  $700^{\circ}$ C. To estimate of the decreased volume rate of

CCL by combustion is difficult but it can be reduced largely. Because the ash of CCL is easy to crumble with a simple crushing procedure.

To predict the behavior of toxic metals, the basic experiments were performed using a thermogravimetry analyser. Lead, copper, cadmium and chromium were heated up in the atmosphere of air or nitrogen gas in 700°C. Especially, cadmium showed a great decrement of weight around 550°C in the atmosphere of nitrogen gas.

- (3) The fate of metals in wasted PWBC, in a combustion process, are divided into three streams: residual ash, captured ash and emitted ash. That of pure metals, cadmium, copper, lead and chromium, was experimentally studied using a small—scale experimental apparatus. Metals were found primarily in the residual ash. In some cases, the condensation of the vaporized metals were observed in a part of the experimental apparatus where the temperature was relatively low comparing with another part. This inclination was distinguished in the case of cadmium under the atmosphere of nitrogen.
- (4) The fate of PWBC and toxic metals were observed using a batch—type electric furnace. Experiments were performed with the furnace temperature being equal to 400, 600, 700 and  $800^{\circ}$ C. The higher the temperature, the faster the completion time of the combustion. The emission rate of NO<sub>x</sub> was not affected by the furnace temperature and ranged from 9 to 488 ppm. To measure the ratio of weight loss of wasted PWBC in a process of combustion, four kinds of PWBC were used. As a result, the weight of wasted PWBC could be reduced from 26.6% to 45.5%. These difference comes from the difference of the company, the produced age, the type of machines and so on. Furthermore, it was clear that the toxic metals were mainly split between the residual ash and the captured ash by the quantitative analysis. Concentrations of metals in ash were determined using an inductively coupled plasma atomic emission spectrometer (ICP AES).
- (5) The fate of toxic metals in a wasted PWBC was observed using a batch—type electric furnace. Experiments were performed with changing oxygen concentration, 0, 5, 10, 15 and 21%. Temperature in a furnace was kept constant, 800°C. As a result, the amount of lead and cadmium caught on a filter was decreased with increasing of oxygen concentration. Those of copper and chromium did not show remarkable changes. It is concluded that the emission of toxic metals from combustion process of wasted PWBC can be reduced by introducing an excess air into a combustor.

In the condition of a reducing atmosphere, a small amount of lead was vaporized and its amount was slightly increased with incresing temperature. The concentration of copper, chromium and arsenic in residue did not change after heating process in a reducing atmosphere. On the contrary, the amount of emission of cadmium was extremely large, up to 84.5% at 700°C.

(6) Using a fluidized bed, combustion experiments were carried out with changing the bed temperature, 400, 600, 700, 800 and 900°C. The inner diameter of a fluidized bed was 40 mm and PWBC was fed continuously. A typical mass balance showed that the exhaust for combustion was 69.3 %, the residue 19.0%, overflow residue 8.3%, cyclone ash 2.5% and filter ash 0.9%.

The fate of toxic metals in a wasted PWBC was also observed. As a result, almost of aluminum, copper, tin and lead existed in residue, being independent of combustion temperature. The toxic metals elutriated by exhaust gas were almost caught by a cyclone and a filter, so that the amount of these metals in absorbent was quite little.

A typical mass balance of chromium showed that more than 90% of it was in residue, 7% in filter and nothing in absorbent. On the contrary, in the case of cadmium, about 20% was in residue, 64% in filter and 16% in cyclone and this inclination was similar with the result obtained

under a reduction atmosphere in a batch-type furnace.

According to continuous combustion experiments, most of toxic metals existed in the residue after combustion, but in the case of cadmium, an oxidation atmosphere and a rapid contact with oxygen were necessary to avoid the elutriation of cadmium from a bed.

In conclusion, the fluidized bed combustor is useful for the combustion of PWBC, if a suitable way of combustion will be adopted and a high efficiency for fine dust collection will be equipped.

This research was conducted as a part of the special research projects for the Prevention on Environmental Pollution.

## 北海道工業技術研究所報告 第 62 号

平成6年9月30年 印刷平成6年9月30日 発行

発 行 所 工業技術院北海道工業技術研究所 札幌市豐平区月寒東2条17丁目2番1号 電 話 011 (857) 8400

印刷所有限会社アクベトプリント 札幌市白石区菊水8条2丁目21番地 電話 011 (814) 1221

# REPORTS OF THE HOKKAIDO NATIONAL INDUSTRIAL RESEARCH INSTITUTE

No.62 September 1994

Research on Waste Treatment of Advanced Technology Products

## Contents

Chapter		Present Situation and Problems of Waste of Advanced Technology  Products	(1)
Chapter	2	Characterization of Waste of Advanced Technology Products	(3)
Chapter		Basic Research on Combustion of Printed Wiring Boards and Toxic Metals	(-7)
Chapter	4	Basic Research on Combustion of Printed Wiring Boards with Some Circuits (PWBC)	· (15)
Chapter	<b>5</b> -	Combustion Experiments of PWBC Using a Batch - Type Apparatus	(19)
Chapter	6	Behavior of Toxic Metals after Batch - Combustion of PWBC	(28)
Chapter	7	Combustion Characteristics and Behavior of Toxic Metals after Continuous - Combustion of PWBC	(35)
Chapter	8	Conclusions	(43)

## Published by

Hokkaido National Industrial Research Institute 2 = 17 Tsukisamu - Higashi, Toyohira - ku, Sapporo 062, Japan