

# II-188 ごみの燃焼過程における水分の影響

京都大学工学部 正員 岩井 重久  
○春山 鴻

## 1. はしがき

一般に固体燃料を燃焼させる場合、その含有水分が問題にならることはまれであるが、ごみは含水量が高いために燃焼に際して水分の影響がいちどるしい。

本稿はごみの燃焼過程における水分の影響とその除去に対する燃量の伝達の式の左による結果の比較を実際の炉の計測と実験の結果から述べたものである。

## 2. 実際の焼却炉におけるごみの燃焼過程による水分の影響

石炭などの燃焼に際しては、燃焼部に近接した小石が急速に蒸発しそのための燃焼率は燃焼の初期燃量の数パーセントにすぎないために含有水分の燃焼状態に対する影響はほとんどないが、ごみを実際の炉で燃焼させると、その影響がいちじくもくわらわれる。この燃焼状況について、三つの都市の焼却炉において計測した結果について述べる。

火床面の上に灰層があり、その上に燃焼層、つぎに乾燥層を表すものとして燃焼させた炉は手焚き炉が多いが、このような形式の炉における火床 /  $m^2$ 、1 時間に 1  $m^2$  の燃焼量減量を表すと燃耗量 ( $Kg/m^2\cdot\text{火床} \cdot \text{時}$ )、水分含有率の関数として表わしたものと

図 1 に示す。可燃分の白有率は、近似的に  $0.55 \times (100 - \text{水分含有率})$  で表わすことができる。これを用いた。このように形式の炉においてはごみを燃焼状態にみるべく燃耗量の方法は、火床に接した乾燥層に対する標準燃耗、火床を通過するガスや乾燥層のごみと接触することによる対流燃耗および炉室内からの熱放射燃耗の三つよりなっている。

この形式の炉はすべての伝熱作用を利用してためるために、すぐれているようであるが、ごみの可燃分の重量の 78%、発熱量の 36% が燃焼に先立って溶解し、水分の多くごみが乾燥層に入る場合には、その中を通過するガスが冷却され、炉室内で燃焼せず排出されることが多いために、半燃焼の状態が生じて燃耗量が増加する。そして可燃性ガスが炉室内燃焼を行なわない場合には炉室の日中の燃耗量はかなり多くなるであろう。

つぎに述べる形式の炉は火床上に半らな層を形成するごみの上面にごみ層と呼ばれるガス流が流れ、ごみ層の上面とガスとの対流により炉室内内部の火炎および煙管どうりの燃焼が行われてごみの燃え残えられ燃焼に入る炉についての計測結果である。

ガス流の質量速度を  $9800 \text{ Kg}/m^2\cdot\text{火床} \cdot \text{時}$  として、炉室内内の温度が平均  $500^\circ\text{C}$  とすると  $\text{水}/\text{火床}/\text{時}$  の平均の重量の減少量  $\text{Kg}/m^2\cdot\text{火床} \cdot \text{時}$  と水分の変化の関数として表わしたものと表 2 である。ただし、ご

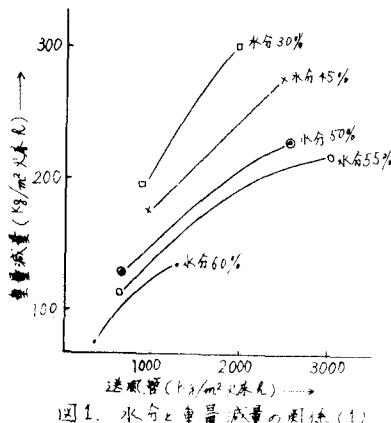


図 1. 水分と重量減量の関係 (1)

水の厚さは600 mmである。また図2の実線は水の減量を示す。

この場合じみ層の厚さをこれ以上厚くしても重量の減量はほとんど変わらない。また乾燥は主として上方より深さ200 mm以内のところに行なわれている。これはじみの伝熱係数の小さいことの理由である。燃焼上からいえば水の多い場合は、薄い層で燃焼せること有利であることを示している。また火床より下より毎時単位火床あたり900 Kg, 15°Cの空気を送ると一実験操作のようない質量の減量が得られる。

前述適用される炉の形式は、二番目の形式の炉に火床下方から排ガスにより予燃された空気を吹きこむ方式の炉であり、理論的に最もすぐれた型式と考えられる。この炉について一つの計算例を挙げると、水 65.2%, 可燃物 36.8%の場合、火床/ $m^2$ に対して200台の空気を毎時  $1150 \text{ Kg}/m^2$  送る。火床の質量減量は  $218 \text{ Kg}/m^2$  である。なお、このとき炉内ガス流速度は  $2300 \text{ Kg}/m^2 \text{ s}$ , ガス温度は  $800^\circ\text{C}$  であった。

### 3. じみの乾燥に関する実験

じみを  $0.14 m^2$  のロストル型の乾燥床上において、毎時  $152 \text{ Kg}$  の熱ガスを送り、その質量減量を求めたところ、図3のような結果を得た。じみ層の厚さは、これも  $300 \text{ mm}$  である。また送り出された空気の湿度は約  $0.01\%$  である。

180台の空気で乾燥せると水の減少にしたがて乾燥速度の減少する減率乾燥の状態であることがわかるが、 $220^\circ\text{C}$ ,  $280^\circ\text{C}$  のガスでは、乾燥とともに可燃分の分解あるいは燃焼が行なわれるための質量の減少のみではなく様子はかなり異なる。また図3に示すように質量は蛇行操作をたどりながら減少する。これは、じみの表面に近接しての水の水温があら程度高くなると急激に蒸発することを示している。

### 4. 考察と結論

半導の逆の測定によると水が増えるに従い、同じ条件では重量の減少量は減ずることがわかった。その結果空気通利用率は増加し、炉内温度は下る。これは明らかに水の影響である。伝熱の過少でなくしく述べなければならないが、これらが計算および実験結果から、可燃物と同程度の量の水は、石炭などのように、燃焼高溫部からの直接伝熱で水が除去され、他の伝熱方式による熱に必要となる。火床上の質量減量は、その可燃物に対する空気供給量に応じて除去され、したがって、燃焼量は空気供給速度に比例するが、それより水の増加すると他の伝熱形式によって水の熱量を加える必要があるために、伝熱の形によって重量の減量、すなわち燃焼量が異なる。また重量減量、すなわち燃焼量が異なる。また重量減量が遅くなる場合には(火)に比例して燃焼量が減少する。また重量減量が速くなる場合には(火)に比例して燃焼量が増加する。また重量減量が速くなる場合には(火)に比例して燃焼量が増加する。

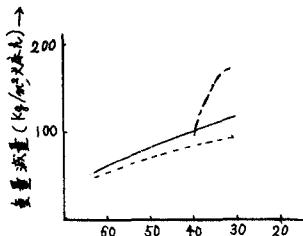


図2 水の質量減量の関係

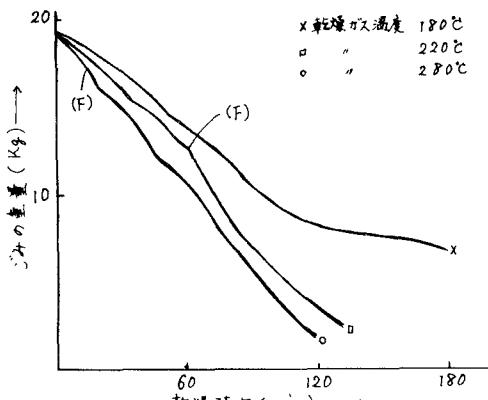


図3. じみの乾燥による質量の減量