i

ガス切断面の研究 市川慎平** 竹花范平* 植松義量* 小林捷雄*

A Study on the Aspect of Gas Cutting Surface

Bу

Shinpei Ichikawa, Hanpei Takehana, Yoshikazu Uematsu and Hayao Kobayashi

Through a series of experiment of gas cutting under various cutting conditions, we found the following relation about drag line density, i, e., number n of drag lines for each 10mm cutting length :

$n=n_0(V\times 10^{-2}\cos\theta)^m,$

where n_0 is numerical constant peculiar to range of cutting speed V mm/min, and m is independent to V. θ is inclination of cutting oxygen jet to steel plate surface. Other factors, that is, plate thickness, pressure, flow and velocity of cutting oxygen, kind and flow of preheating gas, nozzle distance, size and type of tip are nearly independent of n.

Similarly, distance between top edge and folds or discontinuities of cut surface h, continued and parallel to top edge, varied by V as following experimental formula,

$$h = h_0 (V \times 10^{-2})^{-1},$$

where h_0 is a numerical constant peculiar to velocity or quantities of cutting oxygen jet and of nozzle.

Roughness of cut surface increases slightly according to V, but it will not be over 50 μ at practical maximum cutting velocity, if any mechanical vibration transmitted to the nozzle tip.

The slag flow through a cut groove has great influence on the growth mechanism of drag line. This slag flow is considered to be a pulsatory stream with accurate period (if the cutting conditions are constant), which has been explained by analogy of model experiment to be forced movement of a viscous fluid under a high speed oxygen blast acting on the liquid surface.

まえがき

1. 切断面の特徴と切断諸因子との関係

目

次

- 2. 実 験
 - 2-1. 実験装置
 - 2-2. 実験方法
 - 2-3. 測定方法
 - ドラグラインの密度(n)
 - 2) 上縁から彎曲点までの距離(h)
 - 3) アラサ (**R**)
 - * 溶接工作部
 - ** 元溶接工作部

3. 実験結果と解析

3-1. ドラグライン密度(n)と切断諸因子との関係

- 1) 切断板厚の影響
- 2) 予熱ガス流量の影響
- 3) 予熱ガスの種類の影響
- 4) 切断酸素流量の影響
- 5) 切断酸素圧力の影響
- 6) 切断酸素流速の影響
- 7) 火口距離の影響
- 8) 後熱焰の影響

1

- 2
- 9) 切断速度の影響
- 10) 火口傾斜角度の影響
- 11) 市販鋼板についての調査
- 3-2. 上縁から彎曲点までの距離(h)と切断諸因
 子との関係
 - 1) 切断酸素流量の影響
 - 2) 切断酸素流速の影響
 - 3) 火口傾斜角度の影響
 - 4) 切断速度の影響
- 3-3. 切断面のアラサ(R)と切断諸因子との関係
 - 1) 切断板厚の影響
 - 2) 切断速度の影響
- 4. ガス切断面の生成に対する考察
 - 4-1. 溶融スラグの流動とドラグライン密度につい て
 - 1) 溶融スラグ流動の模型実験
 - (1) 実験装置
 - (2) グリセリン溶液の流動
 - 液面上を吹く気流によって生じるドラグフ ォース
 - 3) 溶融スラグの流れの検討
 - 4) ドラグライン密度の変化
 - 4-2. 彎曲発生について
 - 4-3. アラサについて

結 論

参考文献

まえがき

鋼材のガス切断面は機械切断面と異なり,鉄の燃焼 反応によって生じた溶融スラグが高速の酸素噴流によ って吹き飛ばされるために,全面に細いしわができて 極めて特徴的である。このガス切断面のしわの密度と 深さおよび切断面の彎曲など形状的な表面状態は切断 因子の変動によって強く影響を受ける。

本研究はこれらの形状的特徴と切断諸因子との関係 を実験的に追求し,種々の規則性のあることを確か め,さらにそれらの特徴が生成される機構については 一部模型実験を加えて考察をおこなった。

1. 切断面の特徴と切断諸因子との関係

図1はガス切断中の切溝の内部を模型的に示したも のである。切断酸素噴流は 1~10 kg/cm² の圧力で火 口から噴き出し,すでに燃焼状態にある切溝の中に入 り,鉄と燃焼反応を続けると同時に,燃焼反応によっ



て生じた酸化鉄を主とする溶融スラグを切溝の外に吹 き飛ばす。このようにして、切断がおこなわれている 切溝の前端部では、溶融スラグが上縁より下縁に向っ て流れる間に遂次量を増す。この前端部の母材の表面 は溶融スラグに覆われ、切断酸素は溶融スラグを介し て母材と反応しているものと考えられる。

したがって、切溝の側壁すなわち切断面の表面状態 は溶融スラグの挙動に強く影響を受けることは明らか であって、切断面の形状的特徴は当然切断の機構に直 接関連があり、各切断諸因子との間に規則性を持って いると考えられる。そこで形状的特徴の切断面のしわ (ドラグライン)の密度とそのオオトツの深さ(アラ サ)および切断面の上縁から彎曲点までの距離の3種 について切断諸因子との関係を求める。

2.実験

2-1. 実験装置

写真1(a)は切断実験装置の全体であって、中央は 火口を装着した自動ガス切断機と三角形の切断実験 材,右は各種ガス流量計,左は電気歪計式圧力計であ る。この圧力計は著者等が実験値の正確を期するため に考案試作したものであって、図2にその構造を示 す。写真1(b)は切断の際の機械的振動を除くために 火口を旋盤の往復台に装着したところを示し、火口は 傾斜切断の姿勢である。

2-2. 実験方法

切断諸因子を表1の通り選んだ。

火口は切断酸素噴出孔径ならびに切断酸素の流量, 流速などによりストレート形を6種,ダイバージェン ト形を9種選び,切断酸素圧力,流量および流速,予

(210)



写真 1(a) 切断実験装置 右:ガス流量計(酸素,アセチレン,プロパ ン用) 中央:自動ガス切断機(実験火口,圧力ゲー ジを装着したところ)切断実験材(三角 板) 左:電気歪計式圧力計



写真 1(b) 切断実験装置 (旋盤の往復台を利用したもの)



図2 電気歪計式圧力計の構造

熱ガスの種類および流量,火口距離,火口傾斜角度お よび切断板厚などの諸因子を変化せしめた。ダイバー ジェント形火口は著者等が電解鋳造法によって製作* したものであって,切断酸素噴出孔の形は入口圧力お よび所要流量に応じた拡大比を持っている。火口の外 観は写真2に,詳細は表2の通りである。

切断酸素圧力の影響については同一のストレート形 火口により酸素圧力を変えるごとによって実験をおこ ない、切断酸素流量の影響については切断酸素孔径の 異なるストレート形火口4種とダイバージェント形火 ロ1種の計5種によって比較した。また切断酸素流速 の影響はストレート形火口(M=1.0)と各種ダイバー ジェント形火口(M=1.8~2.2)によって比較した。

予熱孔の形式は現在使用上ならびに製作上の観点か ら同心円形と同心孔形の2様式となっており,何れも 切断酸素噴出孔に対して円対称に配置されているが, 切断の進行方向の後方すなわち切溝の中に予熱焰が入 らない場の影響を確めるため,特に同心孔形火口の予 熱孔の1部を塞いだ非対称形の火口も作って実験し た。

切断因子	匮 択	範囲
火口の形式	ストレート 形	ダイバージエント形
切断酸素噴出孔径 mm	1.1 ~2.3(6種類)	0.9~2.1(9種類)
切断酸素圧力 kg/cm ²	ι~ 5	5. 7. 10.
切断酸素流量 ⁰ /1	1.000 ~ 12.900	4.000 ~12.000
切断酸素流速 M	I.	1.8 2.0 2.2
予熱アセチレン流量 化	200 ~ 500	
アセチレン、フ。ロバン混合比%	100 : 0 . 50 : 50	0 : 100
予熱孔の形式	同心円形 同心孔)	形非对称形(资部)
火口距離 mm	3 ~ 12.5	
火口傾斜角度 0	-50° ~ +50°	
切断速度 mm/min	100 ~ 1.200	
圳街板厚 mm	20 ~ 120	

表1 切断諸因子および選択範囲



写真 2 実験用ガス切断火口 上段 ストレート形 下段 ダイバージェント形

傾斜切断の場合の火口の傾斜は進行方行に対して火 口先端が後向きの場合を + とし,その反対を - とし た。角度は垂直線に対するものである。

切断実験材は板厚 20 mm までは鋼板をそのまま使 用し,20 mm を超えるものについては板厚 50 mm の 鋼板を斜辺の傾きが 1:5 の三角形とし,写真1(a) のようにおいて右端から左端に鋼板を垂直に2等分す るように切断する。この方法によれば板厚の変化の影響を連続して求めることができる。

2-3. 測定方法

1) ドラグラインの密度(*n*)

ドラグラインは写真3(I),(II) および写真4のご とく切断面の長さ方向を横切っている。よって切断長 1 cm に含まれる線の数をドラグラインの密度とし nで表わすことにする。

ドラグライン数を測るには,(1)切断面の上で直接数 える,(2)切断面の写真から測る,(3)触針アラサ計の記 録紙から読みとる,(4)切断面に白紙を当て,その上か ら鉛筆でなでて浮きでた線を読みとるなどの方法を試 みた。

大部分の切断面は(1)の方法により測定し、1部は(4) の方法によった。読みとりは最小日盛 0.1 mm, 倍率 7 のルーペでドラグラインを数えた。写真3(I)(II) は(4)の方法の1例である。

2) 上縁から彎曲点までの距離(h)

写真4は彎曲した切断面の例である。

増曲部は上縁に平行し、ときには2段あるいは3段
におよぶ場合もある。

増曲の折れ曲り点、すなわち彎曲点から上縁までの
距離(mm)をスケールまたはルーペで測って h で表

(212)

[火	П		切断酸素				予 熱 う	"セチ	ーレン	
		14.55		流	ŧ	l/f	孔面積	流量	3	LJ	形状
形式	裡	親	1.企 mm	庄 力 1kg/cm2	3 "	5 "	mm ²	l/h	d I mm	d 2 mm	配置
7	s -	- 1	I. I	1.000	1.900	2.800	3.6	200 ~ 500	3.85	3.2	r⊷di *•d2*
L L	s -	2	1. 3	1.600	3.100	4.600	n	н	"	'n	
2	s -	3	1.7	2.400	4.600	6.900		"	"	"	s
1	S -	- 4	2.0	3.100	6.400	9.700	11	"	н	U	-01-+ 1d2 +
ト	s -	5	2.3	4.100	8.500	12.900	4.8		4.7	4.0	P
形	P -	2	1.4		2.000		^約 7.0	в	4.8	3.3	
	D5-	12	1.2	庄 方 5 kg/c	m² 4.000	C	2.9	17	4.0	3.5	
ダ	D5-	14	1.4		5.000	C	6.4	"	4.6	3.6	
イバ	D5 -	21	2.1		12.00	0	5.7	IJ	5.5	4.8	d1
- »́Т	D7 -	10	1.0	7 "	4.00	0	2.9		4.0	3.5	-d2-
シト	D7-	- 12	1.2		5.000	о 	3.6	u	3.9	3.3	$ (\bigcirc)$
形	D7 ·	- 18	1.8		12.00	0	5.3	"	5.2	4.5	
	DIO	- 09	0.9	10 "	4.00	0	2.9		4.0	3.5	
1	D10	- 10	1.0		5.00	0	4.0	"	4.0	3.3	
	DIO	-15	1.5		12.00	0	4.4	"	5.0	4.4	

表2 実験用ガス切断火口の諸元

S …… アセチレン 用ストレート 形火口 P …… 7°ロハ*ン 用ストレート 形火口

D …… アセナレン用 ダイバージエント 形火口



(213)

初期建度 (B°) mm/min度(V)	0°	30°
200		1 Allen
300		
350		
400		
450		
500		MARINE M
600		
700		
800		
900		
1.000		

(I) ストレート形火口:S2, P3kg/cm²の場合



写真 4 ガス切断面のドラグラインおよび彎曲の例 (214)

が 世 建 度 () () () () () () () () () ()	Q°	30°
200		T.A.
300	Contraction of the second	
350	190	
400		
500		
600		
700	N. S. Mart	
800		
900	te The ship	
1.000		
1.100		No. 10 March 100
1.200		

(Ⅱ) ダイバージェント形火口:D7-12 の場合 写真 3 ガス切断面のドラグラインの例



写真 5 アラサ計測の模様 (変倍アタッチメントを付けたところ)

わす。

3) アラサ (R)

触針式アラサ計によって切断面のオオトツを記録 し、その平均の高さ R を 0.001 mm 単位 (μ) で表 わした。

触針式アラサ計で計測中の模様が図3および写真5



写真 6 ガス切断面のアラサ(R)の記録例

である。触針はこの場合変倍アタチメント に 付 け ら れ,任意の拡大倍率とすることができる。

記録の例を写真6(I)(Ⅱ)に示す。拡大率はオオト ツを100倍とし,長さ方向を25倍としてある。

面のアラサで特に問題になるのはうねりと称する長 い波長の大きいオオトツである。この実験では火口を 旋盤の往復台に装着し,親ネジの送りによって移動し て切断をおこなったので,機械的振動によるうねりの 入ることを防ぐことができた。

3. 実験結果と解析

3-1. ドラグライン密度(n)と切断諸因子との関係

1) 切断板厚の影響

図4はストレート形火口の S4を用いて切断板厚と 切断速度のみを変えた場合であるが、切断速度が一定 ならば板厚は n に無関係である。





2) 予熱ガス流量の影響

図 5 によれば切断速度が一定ならばアセチレン流量 の影響はない。この結果から他のガスを用いても流量 による n の変化は起らないものと推測される。

3) 予熱ガスの種類の影響

図6はアセチレンとプロパンの単独ガスならびに両 者の混合ガスを用いた場合であるが,ガスの種類は n に影響がないことを示している。

4) 切断酸素流量の影響

ストレート形火口 S1~S4 およびダイバージェン ト形火口 D7-12 の5種を用いた。ストレート形火口 は切断酸素圧力を 3 kg/cm² に一定,ダイバージェン ト形火口は設計圧力とし,流量を 1,900~6,400 l/h の



図6 予熱ガスの種類とドラグライン密度(n)



図 5 予熱ガスの流量とドラグライン密度(n)

範囲で変化したが、切断速度が同一の場合には図7に 示す通り n は一定である。

5) 切断酸素圧力の影響

同一火口により切断酸素圧力を 2.0~5.0 kg/cm² に 変えた場合は図8に示す通りnの値に圧力が影響をお よぼしていない。この場合には切断酸素の圧力の変化 にともなって切断酸素の流量も変化しているが,4)で 流量の影響のないことが明らかであるから,圧力につ いても影響がないといえる。

6) 切断酸素流速の影響

切断酸素流量約 5,000 l/h のストレート形火口 S3 とダイバージェント 形火口 D5-14, D7-12 および D10-10 の4種を用いた。切断酸素の流速はそれぞれ



図7 切断酸素流量とドラグライン密度(n)

(216)





M=1.0, 1.8, 2.0 および 2.2 であるが, 図9に示す 通り流速も *n* に略々無関係である。

したがって,4),5) および6)の実験結果を綜合す ると現在市販されているガス切断用火口の何れを用い ても n の変化はないであろう。

7) 火口距離の影響

図 10 は火口距離を 3~12.5 mm に変えた場合であ るが火口距離は n に影響をおよぼさないことを示し ている。

8) 後熱焰の影響

同心孔形火口の予熱孔の後半分を塞ぎ、切断点の前 方のみを加熱して切断直後の切溝には火焰が入らない



図 9 切断酸素流速(M)とドラグライン密度(n)

場合を試みたが,全くnの変化を認めなかった。また切溝に大きな火焰を吹込むために別の火口を追随せしめた場合も試みたがnに変化がなく,ドラグラインは切断と同時に形成され,他からの影響を受け難いものであると判断される。

9) 切断速度の影響

供試火口 (ストレート形およびダイバージ エント形) の全部について切断速度 (V) を 50~100 mm/min づつ変え,火口の傾斜角度 0°で切断した結果をまとめたものが図 11 で ある。

実験値の分布は切らかに規則性を示している。 V=400 mm/minを境としてnの値が飛躍しているが、平均直線の傾斜角度は等しく、Vの増加にしたがってnは減少する。

V=400 mm/min において中間位置にあたる点に相 当する切断面を観察すると、ドラグラインの間隔が不 規則である。2つのグループが混在する不安定な領域 と考えられる。

図中,上方に平均線を破線で描いてある極めてnの 大きい点の切断面は,その出現数がはなはだ少なく, 発生条件も不明であるが,この平均線に属するグルー プの存在が明らかであって無視することはできない。

図11の平均線は次の実験式で表わすことができる。

本式において n_0 は V=100 mm/min におけるドラ グライン密度を表わし, m は定数であって, それぞ



図10 火口距離(H)とドラグライン密度(n)





れ次の値である。

m = -0.35

 $n_0 = 24$ (totic $V \leq 400 \text{ mm/min}$)

 $n_0 = 47$ (ただし $V \ge 400$ mm/min)

- まれに発生する密度の大きい切断面に対しては, n₀=70 (ただし V≥400 mm/min)
- 10) 火口傾斜角度の影響

火口が鋼板に対して傾斜した場合の火口の移動速度 は見掛けの切断速度(V)であって、切断酸素噴流が鋼 板を切り進む真の切断速度(V_0)は噴流に直角方向え のVの分速度である。すなわち $V_0 = V \cos \theta$ であ る。

傾斜切断の切断面について切断酸素噴流に直角方向 にドラグラインの密度を測り,真の切断速度(V_0)に ついて整理すると図12(I)-1,(I)-2,(I)-1,(I) -2 のごとく図 11とほとんど同じ結果になる。すなわ ち火口の傾斜角度の影響を含めると式(1)は, となる。ただし n₀ および m は式(1)の場合と等し い。 V は鋼板の上面に平行に走る 火口の移動速度で あって,実用上の切断速度である。

11) 市販鋼板についての調査

製鉄所,造船所などでガス切断された厚さの異なる 鋼板について n 値を測定した結果を表3に示す。

n の値は実験で得られたものとほぼ同じ範囲内にあり、板厚 20 mm 以下では n が 20 を超え、20 mm 以上では 20 に達しない。前者は切断速度が 400 mm/min 以上であり、後者は 400 mm/min 以下であったと考えられる。

3-2. 上縁から彎曲点までの距離(h)と切断諸因子 との関係

火口の種類,切断酸素圧力および切断速度を変化せ しめた実験で発生した上縁から彎曲点までのhの値を 表4に示す。同一欄内に2種の数字があるのは彎曲が

10

(218)



T

(I)-2 ストレート形火口 (S3-3 kg/cm²) θ=-の場合



(Ⅱ)-2 ダイバージェント形火口 (D7-12) θ=−の場合
 図12 火口傾斜角 (θ) とドラグライン密度 (n)

(220)

表3 市販鋼板における板厚とドラグライン密度(n)の例

試験片番号	1	2	3	4	5	6	7	8	9	10	11	12	13	14
板厚mm	13 .	(8			19			2	0	24	31	45	48.
ドラブ・ライン 密度(n)	25 [.]	23	23	20	20	22	23 ~ 35	32	14	25	18	16 ~24	14	14

表 4 火口の種類,切断酸素圧力(P)および切断速度(V)と彎曲点の距離(h)

火口距離 (H) IO mm アセ升心流量 (Q) 350 % 切断板厚 (t) 20mm

火口	切断速度	100	150	200	250	300	350	400	500	600	700	800	900	1.000
種類	酸素压剂 /min (P)kg/cm2					悪り	出 突 /)	距 离阳	(h)mn	า				
	1	—	-		-									
SI	3	-			—	6,11	5,10.5	4,8.5	4,8	3,6				
	5	-	—	—				7.5,14	6, -	6,11	55,8	5, -		
	1	_	-	I	—	-	-	—						
S2	3			-	-	_			6,16	5,14	4.5,12	4.5,	4,	
	5		-			-	1	—		9, -	9 ,14	8,14	7,12	
	l			_	_	_		—						
\$3	3	-			_	—		9,-	7,20	6,16	5,15			
	5	-	_	—	-	- ,(17)	- ,(16)	(15)	(15)	-,(13)	-,(12)	-, 10	-, 10	-, 8
	I		_			-				_	11,-	8 -		
S4	3	-	-			-	-	-	8, -	6.5,20	5.5,16	5, 15	4, 12	
	5		15,-	13, -	12,-	10,-	10, -	8,-	6,-	3, -	2, -	2,13.5	1.5,10	1,8
D5- 14	5							_				4.5, -	4,12	3.5, 11
D7-12	7	-	-	—	-	-		-		_	-	5.5, -	5, -	45, -
Ð10-10	10	-		-	-		-	-		_	-	7, -	6.5, -	5

上下2段あるものであって,左側が上縁に近い上段, 右側が下段を示している。

また()は彎曲点がやや不明瞭なものである。

1) 切断酸素流量の影響

表4の値を切断酸素流量をパラメータとして整理すると図13となる。本図で明らかなように、 $V \ge h \ge$ の関係はそれぞれ流量に関係なく、いづれの傾向線も平行であって、流量が増すにしたがって上縁よりの距離は大きくなる。

2) 切断酸素流速の影響

切断酸素の流速をパラメータとした場合は図 14 で ある。

M=1.0~1.8 はほぼ同一傾向線上にあるが, さらに 流速が大きくなると次第に傾向線の位置が上方に移動 し, 彎曲点が上縁から遠ざかることを示している。

表5 火口傾斜角度(θ)と彎曲点の距離(h)mm

火日の 種類	模斜角		ĿЛ)が「、)対	良	(7) ^{mm} /	min	
切崩 酸素压刀	(8)	300	400	500	600	700	800	900	1000
ストレート形火口	0°	-	-	6,16	5,14	5.5,14	4.5,-	4,-	
(S-2)	+ 30°	-		-	-	-	-	-	
圧力 2 kg/cm ²	- 30°	-	-		-	8	7	-	
	0	-	-	-	-	-	5.5,-	5,-	4.5,-
ダイバージエント	+ 20~+50		-	-	-	-	-	-	-
/ 07 / 0)	- 20	-	-	-		-	-	-	-
(D7-12) 圧力 7kg/cm ²	- 30	-	~	-		-	-	-	15
	-40~-50	-	-	-	-	-	-	-	

3) 火口傾斜角度の影響

火口が傾斜した場合の

彎曲の発生は表5に示す通り、

直角切断(θ=0°)よりも発生が少なく、

かつ見





(I) ストレート形火口

(222)



図15 上縁よりの距離とアラサ(R)



図16 切断速度 (V) とアラサ (R)

(223)

掛けの切断速度(V)については発生が遅れる。ただ し真の切断速度(V)に換算すると、最初に彎曲の発 生する切断速度はほぼ等しい。

4) 切断速度の影響

図 13 および図 14 から明らかなように、 $h \ge V \ge$ の関係は V が増すにしたがって、反比例的に h は上縁に近づく。この傾向を実験式で表わすと

 $h=h_0(V \times 10^{-2})^{-1}$ ……(3) ただし h_0 は切断酸素流量あるいは流速によって定 まる値であって, V=100 mm/min における h に等し い。

3-3. 切断面のアラサ(R)と切断諸因子との関係

1) 切断板厚の影響

図15(I)(I)(I)は三角板の切断実験材の上縁からの距離とアラサの関係を示す実験値である。ストレート形 火口の場合には上縁より 30 mm 程度以上はアラサが 大きくなるのに対して,ダイバージェント形火口では 50 mm を超えてからアラサが急激に増大する。この 相違は切断酸素の流速の差によるものか否かはいまだ 確かめていないが,厚板の切断には実用上ダイバージ ェント形火口が有利である。

2) 切断速度の影響

ストレート形火口とダイバージェント形火口による 切断速度とアラサとの関係を図 16 に示す。上方の平 均線は一般に広く使用されている自動ガス切断機がレ ール上を走行して切断した場合であり、下方は旋盤の 往復台に火口を装着して切断した場合である。

V=300 mm/minまでは R は変らないが, 400 mm/ min より V が大きい範囲ではほぼ $V \ge R$ は比例 する。特に下方の平均線は機械的振動を含まぬ場合の 切断面のものであるからガス切断の基本的な切断機構 によって生ずるアラサと考えられる。したがってガス 切断の実用切断速度が 1,000 mm/min に達しない現在 ではガス切断面の本質的なアラサは 50 μ を超えない ことになる。ただし自動ガス切断機の駆動系に振動が 生じたり, レールにオオトツがあるため火口に振動が 伝わる場合には飛躍的にアラサは増大する。

なお板厚 20 mm の切断面のアラサについてダイバ ージェント形火口とストレート形火口を比較すると前 者は後者に比して *R* が大きい。

4. ガス切断面の生成に対する考察

ガス切断面ができる過程を肉眼で観察することはも とより,写真または計器によって知ることもはなはだ 困難であって,従来から明確な説明がなされていな い。しかしながら3に述べた通り切断面の特徴と切断 因子との間には予熱焰のごとくほとんど無関係のもの もあり,切断速度とドラグライン密度のごとき規則性 もある。このような規則性のあるものについて二,三 の考察を加える。

4-1. 溶融スラグの流動とドラグライン密度について ガス切断中の切溝の壁面は溶融スラグに覆われ、し



図17 グリセリン溶液によるスラグ流動模型実験装置

(224)

かも溶融スラグは切溝を上縁から下縁に向って相当の 高速で流れている。切溝の前端部の母材は溶融スラグ 層を介して酸素と反応して発熱しつつ切断が進行する ことは前にも述べたが,溶融スラグの流れが一様かつ 平滑な流れであるならば,燃焼反応も定常的な変化の ない進行であって,ドラグラインのごとき変動の跡は 残らないはずである。しかるに自由表面を有する液体 である溶融スラグが自重および切断酸素噴流の強制力 により,壁面との摩擦抵抗に打ち勝って流下する場合 には表面にオオトツを生じ,波立った状態になってい ることは最もありうる状態である。もし表面が波立っ ているならば,波の移動にともなって溶融スラグの厚 さに変化が生じ,母材と酸素の反応の強さも変化す る。この変化の痕跡がドラグラインと考えられる。



(I) 流量 (Q); 5 cc/min の場合

1) 溶融スラグ流動の模型実験

切溝の中を流れる溶融スラグを観測することができ ないので、模型により粘性液体が狭い溝の中を流動す るときの挙動を観察し、あわせてその変化を切断実験 の結果と対比した。

溶融スラグと近似した比重,表面張力および粘性係 数を有する常温の液体を求めることができないので, 粘性係数を等しくしたグリセリン水溶液をガラスとプ ラスチックで作った溝に流して,壁面を濡らして流動 する模様を定性的に観察した。

(1) 実験装置

図17は装置の主要部を示す。2枚のガラスが5mm の間隔で平行に向い,精密に機械仕上げをしたプラス チックの底が挾まれている部分が切溝,ガラスの部分



(Ⅱ) 流量 (Q); 46 cc/min の場合
 写真 7 グリセリン溶液の流動模様

(226)



図18 空気噴流速度(U)およびグリセリン溶液
 流量(Q)と摩擦抵抗(F)

は切溝の側壁およびプラスチックの底は切溝の前端に 相当する。したがって本装置は垂直の鋼板を上から 切断する場合と同様の姿勢である。装置の底には幅 1mmのスリットがあり、グリセリン溶液は流量調節 弁を介してここから流出する。図の右方のノズルはガ ラスに極めて近くおき、ここから空気噴流が底に平行 に吹出してグリセリン溶液を左方に吹き送る。溶液の 移動の模様は側面から観察し、撮影することもでき る。

空気噴流の流速は図中に示す通り,ピトー管とゲッ チンゲンマノメータで測り,グリセリン溶液の粘性は 溶解比および温度により任意に定める。

なおガラスとプラスチックの部分は長さ1mの垂 直の腕材の下端に固定し,腕材の上端は電気歪ゲージ を貼ったリボン状の薄い燐青銅板を介して固定され, 全体は振子状である。空気噴流のために模型が押され て燐青銅板がわずかに曲がると歪ゲージと歪応力計に よって全抵抗力を感度 0.005g で測定することができ る。

(2) グリセリン溶液の流動

写真7は流動の状態を約 1/3,000 sec で撮影したも



(227)

のである。空気噴流速度(U)を15 m/sec より350 m/sec まで連続的に変化せしめたが,溶液の表面には 最初から波状のしわができ,そのまま右から左へ動い て行く。Uが大きくなるにしたがい,しわの間隔は 順次小さくなることは写真で明らかである。写真では $U=100\sim 200$ m/sec 以上になると,しわは数えられな いが,なお溶液は波状であると考えられる。

液面上を吹く気流によって生じるドラグフォース

前節で説明した応力計と歪ゲージを用いて模型に作 用する全抵抗力(F)を測定し、グリセリン溶液の流 量(Q)をパラメータとして整理した結果が図18であ る。

この結果から模型の液面の摩擦抵抗係数 (Cf) を求める。

$$Cf = \frac{F}{b} \cdot \frac{2}{\rho U^2 L}$$

ここに b: 液面の幅 cm

L: 液面の長さ cm

ρ: 空気の密度 g*/cm³(g* は質量グラム)

U: 空気の噴流速度 cm/sec

各実験値を *Cf* とレイノルズ数 (*Re*) によって示 すと図19となる。

ただし

$$Re = \frac{UL}{v}$$

表 6 グリセリン溶液流量(Q) および空気噴 流速度(U) としわ数(C)

Cは満の長さ5cmの向に発生した数 ()は 1cm 当りの数

プリセリ:茶花(Q) 注意でCC min	5	12	23	46	85
(U)m/sec		i	わ 教		
15	65 (1.3)	5 (I <u></u> O)	4 (0.8)	4 (0.8)	3 (0.6)
20	8 (1.6)	-	5.5 (1.1)	5.5 (1.1)	4 (0.8)
25	9 (1.8)	-	-	-	
30	12 (2.4)	8 (1.6)	7.5 (1.5)	6.5 (1.3)	5 (1.0)
50	16 (3.2)	12 (2.4)	10.5 (2.1)	10.5 (2.1)	7 (1.4)
70	19 (3.8)	16	14 (2.8)	1.5 (3.0)	10 (2.0)
100	27 (5.4)	25 (50)	20 (4.0)	17 (3.4.)	14 (2.8)
150	35 (70)	29 (5.8)	25 (5.0)	24 (4.8)	21 (4.2)



図20 グリセリン溶液流量(Q)および空気噴流速度(U)としわ数(C)

(228)

ここに ン: 空気の動粘性係数 cm²/sec

図19は流体中の物体に作用する摩擦抵抗を表わすと きと全く同じ方法によるものであって,従来の平板, 翼および円管などの摩擦抵抗に関する多くの研究結果 と類似の傾向を示している。本図の左上から右下に走 る直線に属する実験値群は模型の溝にグリセリン溶液 を流さず,空気のみを流した場合について *Re* と*Cf* との関係を示したものである。

つぎに右上の曲線に属する実験値群はグリセリン溶 液をスリットから流出せしめ,これを空気噴流で強制 的に流した場合のものである。各群を分けている *C* の値は写真7にみられる液面のしわ数(長さ5cm 間 の波の数)である。*C*に関する測定値は表6および図 20に示してある。曲線に属する実験値群を空気噴流の みの実験値群と対比してみると同じ*Re* について*Cf* が数倍になっていることがわかる。ここでは*C*が粗 面すなわちアラサの程度を示すものとみなされる。

液体が壁面を濡し,かつ粘性を有するならば,摩擦 抵抗はしわの密度と形状のみに関係し,液体の種類に 無関係に本実験と同じ傾向の結果を示すものと考えら れる。

3) 溶融スラグの流れの検討

前節の結果にもとずいて溶融スラグが切溝の中を流 動している状態は波状であると考えられるが,これと 全く反対に溶融スラグの表面が平滑であると仮定した 場合,ガス切断がどんな状況になるかを検討してみよ う。

溶融スラグの表面が平滑であるとすれば垂直な切溝 では自重と平滑な溶融面に作用する切断酸素噴流のド ラグフォースによって溶融スラグが流下する。この場 合の溶融スラグの流速は壁面では0であって,壁面か らの距離に比例して増加する(図21)。

図 21 の紙面に垂直方向に単位厚さの溶融スラグ流 を考え,まずこの溶融スラグ流が自重のみで流下して いる場合の切溝下端における流量 q1 を求める。

壁面 (x=0) から任意の距離 x における溶融スラ グの流速を v, 溶融スラグの粘性係数 (ポアズ) を η とすれば, x における粘性抵抗 γ は

$$\gamma = \eta \frac{dv}{dx} \qquad \dots \dots (4)$$

xにおける溶融スラグは層間の剪断抵抗によって支えられているから、その剪断応力 f は溶融スラグの比重をwとすると

$$f = w(x_0 - x) \qquad \qquad \cdots \cdots (5)$$



定常状態では γ=f と考えられるので式(4)と式(5) から

$$v = \frac{w}{\eta} \left(x_0 - \frac{1}{2} x \right) x$$

したがって溶融スラグ流の横断面を通過する溶融スラ グ流量 q1 は,

$$q_1 = \int_0^x v \, dx = \frac{1}{3} \frac{w}{\eta} x_0^3 \qquad \cdots \cdots (6)$$

つぎに切断酸素噴流のドラグフォースのみが作用す るものとすれば, 溶融スラグの層間の剪断応力 *f* は ドラグフォースに等しいので次の式で与えられる。

$$f = Cf - \frac{1}{2}\rho U^2 \qquad \qquad \cdots \cdots (7)$$

式(4)において $\gamma = f$ とおくと

$$v = \frac{1}{2} \cdot \frac{1}{\eta} \cdot Cf \rho U^2 x$$

溶融スラグ流の横断面を 通過する 溶融スラグ流量 q2 は

$$q_2 = \int_0^{x_0} v \, dx = \frac{1}{4} \cdot \frac{1}{\gamma} \cdot Cf \rho U^2 x_0^2 \qquad \dots \dots (8)$$

切断中の溶融スラグを光高温計によって測定すると 1,620 °C であり、この温度において、 $w=6.0 \text{ g/cm}^3$ および $\eta=0.14 \text{ g/cm} \cdot \text{sec}$ である。また火口から噴出 されている切断酸素の温度は 20°C であるが、切断中 は予熱焰および溶融スラグで加熱され、相当高温にな

(229)

 $2\dot{2}$

るものと考えられるが,実測することが困難である。 したがって酸素温度は 20°C と溶融スラグ温度と等し い 1,620°C の両者をとって計算することにする。

切断中の酸素の質量密度は

 $\rho_{(20)} = 136 \times 10^{-8} \text{g·sec}^2/\text{cm}^4$ (切断酸素 20°C の場合) $\rho_{(1620)} = 21 \times 10^{-8} \text{g·sec}^2/\text{cm}^4$ (切断酸素 1,620°C の場 合)

以下記号の右下の括弧内の数字は切断中の酸素温度を 示す。

次にストレート形火口を用いた場合,切断酸素の噴 出速度は音速であるので, $U_{(20)}=3.3\times10^4$ cm/sec およ び $U_{(1620)}=8.0\times10^4$ cm/sec である。

以上の条件で切断板厚 20 mm の鋼板を例にとって 計算してみる。

切溝の長さ L は切断板厚に等しいから, L=2.0cm, これに対する レイノルズ数 $Re_{(20)}=4.4 \times 10^5$ および $Re_{(1620)}=4.8 \times 10^4$ となる。 摩擦抵抗係数は切溝と同 形の模型実験における図19に示す直線から求めると, $Cf_{(20)}=0.0045$ および $Cf_{(1620)}=0.013$ が得られる。 これらの数値を式(6)および式(8)に代入すると

$q_1 = 14.3 x_0^3$	(9)
$q_{2(20)} = 1.04 x_0^2$	(10)
$q_{2(1620)} = 31.2 x_0^2$	(µ0)

となる。

板厚 20 mm の鋼板の切溝の幅は約 0.2 cm である。 この切溝の前端は切断酸素噴流の形と同じく半円筒状 であり,溶融スラグはその壁面を濡らして流下するに したがって急速に厚さを増して切溝を塞ぐものと仮定 する。そのときの x_0 の値は切溝の先端半径(切溝の 幅の 1/2 に等しい)の約 1/2 であって約 0.05 cm とな る。故に $x_0=0.05$ cm, これを式(9)および式(0)に代入 すると, $q_1=0.0018$ cm³/sec, $q_{2(20)}=0.0026$ cm³/sec お よび $q_{2(1520)}=0.078$ cm³/sec である。

排出される溶融スラグの量は一定切断幅において,

$$V_1 t = q_1 \qquad \cdots \cdots (1)$$
$$V_2 t = q_2 \qquad \cdots \cdots (12)$$

ここに V_1 は溶融スラグの自然流下による切断速度であり、 V_2 は溶融スラグ面が平滑である場合、酸素噴流の摩擦による切断速度である。

式 (1) および式 (2) に q_1 , $q_{2(20)}$ および $q_{2(1620)}$ の値 をそれぞれ代入して 切断速度を求めると, V_1 =0.018 cm/sec=1.08 mm/min, $V_{2(20)}$ =0.026 cm/sec=1.50mm/ min および $V_{2(1620)}$ =0.78 cm/sec=46.80 mm/min であ る。 実際の切断速度は自然流下によるものと噴流の摩擦 によるものとの和であるから、 $V=V_1+V_2$ 、よって $V_{(20)}=1.08+1.50=2.58$ mm/min および $V_{(1620)}=1.08$ +46.80=47.88 mm/min となる。

以上は溶融スラグ面が平滑面であると仮定した結果 であって、切断酸素が 1,620°C に加熱された場でも V は僅かに 48 mm/min であり、これは実用切断速度 が 300~600mm/min であることに比較して著しく遅 い。したがって溶融スラグ面はグリセリン溶液による 模型実験結果と同様、粗面(波状面)と考えるのが妥 当である。

4) ドラグライン密度の変化

切断中に火口の位置から切溝の前端を観察すると, 切溝の前端上縁から一定周期でドラグラインのオオト ッが発生していることがわかる。また模型実験でわか った通り,グリセリン溶液はしわのある流れとなって 溝の中を移動している。この両者の対照により溶液ス ラグが平滑な流れではなく,何等かの周期的変動をも つ流れであって,その変動が母材に燃焼反応の強弱を 与える結果,ドラグラインができるとの推論に達し た。

図20において グリセリン溶液流量 Q が増すにした がってしわ数が少なくなると同様に、切断速度が増す にしたがって溶融スラグの流量が多くなり、しわ数に 対応する溶融スラグの変動数(Z)も少なくなる。し たがった切断面に残 される ドラグラインの数の分布 (Z/V) は切断速度が 増してもそれ 程小さくはならな い。 $V \ge n$ との関係はこの結果と一致する。

4-2. 彎曲発生について

切溝を流下する溶融スラグは下縁に近くなるほど流 量が増加する。したがって切溝の幅が一定ならば,あ る点で溶融スラグは切溝を塞いでしまう。切溝が塞さ がれた場合には切断酸素噴流はこれに妨げられるの で,流路を曲げられて側壁を侵食する。この切断酸素 噴流の乱れた痕が彎曲であると考える。

切溝を塞いだ溶融スラグに衝突した切断酸素噴流の 1部または大部分は溶融スラグを突き破って進み,さ らに溶融スラグが切溝を塞ぐまで切溝の下方に進む。 このようにして彎曲が2段あるいは3段にできるもの と考えられる。

| 溶融スラグの流量が切断速度に比例するとすれば, 切溝を塞ぐ位置も切断速度に反比例して上縁に近ずく はずであり,式(3)によって表わされる実験結果と一致 する。

(230)

なお溶融スラグの流下速度が大きい場合には切溝を 塞ぐ位置は当然上縁から遠ざかる。ダイバージェント 形火口による切断面がストレート形火口によるものよ り彎曲の少ないのは切断酸素噴流の速度が大であって 溶融スラグに対するドラグフォースが大きく、したが って溶融スラグの流速も大きいためと考えられる。

L

4-3. アラサについて

実験結果では切断速度の増加にしたがってアラサが 大きくなっている。ドラグライン密度が小さくなる場 合,すなわちドラグラインの間隔が広い程オオトツが 深くなることを示している。

板厚 20 mm の場合,ダイバージェント形火口によ る切断面はストレート形火口のものよりわずかながら オオトツが大きいが (図 16),これは切断酸素噴流の ドラグフォースが大きいために,溶融スラグの厚さの 変動が大きいことによると考えられる。

切断板厚が大きい場合にはドラグフォースの大きい ダイバージェント形火口による切断面は板厚の下方ま でアラサが増大しないことは、切溝の深さが大きいた めある程度ドラグフォースが制御されて薄板における ストレート形火口のそれに近くなるためと考えられ る。したがって板厚の大きな鋼板の切断にダイバージ ェント形火口を用いると有利である(図15)。

なお機械的振動は極めて大きなアラサ増大の原因と なる。

結 論

本研究の結果を要約すると次の通りである。

(1) ドラグラインの密度(n)は切断板厚,予熱ガス 流量,予熱ガスの種類,切断酸素流量,切断酸素圧 力,切断酸素流速,火口の距離および後熱焰に関係な く,火口の傾斜角度および切断速度(V)にのみ関係 し,次の式によって表わされる。

 $n=n_0(V\cos\theta\times 10^{-2})^m$

ここに m = -0.35 $n_0 = 24 (V \le 400 \text{ mm/min})$

$n_0 = 47 \text{ stat} 70(V \ge 400 \text{ mm/min})$

(2) 切断面の上縁から彎曲点までの距離(h)と切断 速度(V)との間には次の関係がある。

 $h = h_0 (V \times 10^{-2})^{-1.0}$

ここに ho は切断因子の値によって定まる定数である。

(3) 切断面のアラサ(R)は切断速度が大きくなる にしたがって大きくなる。しかし外部からの影響を除 けば R の値は 50 μ を超えることはない。

(4) ダイバージェント形火口はストレート形火口に 較べて切断面に彎曲ができ難く,また切断板厚が増し てもアラサ(R)はあまり増大しない。ただし切断板 厚 20 mm 程度以下ではストレート形火口に比し,わ ずかながら R が大きい。

(5) ドラグラインの成因はスラグの流れが周期的に 変動するため燃焼反応もこれに応じて周期的に変化し た結果である。

溶融スラグの流れが周期的に変動することは, グリ セリン溶液を用いた模型実験などによって 推定 し得 た。

(6)

増曲の成因も溶融スラグの流れと切断酸素噴流の乱れによるものである。

付 記

ドラグライン密度とアラサとの間には反比例的な関 係があるものと考えていた。しかるに本研究の結果, 全般的にはこの考え方とほぼ一致したが,切断速度 400 mm/min において相反する傾向を示した。この異 なった傾向については今後機会を得てさらに追究をお こないたい考えである。

参考文献

* 市川慎平,竹花范平,植松義量,小林捷雄,ダイ バージェント形ガス切断火口の製作に関する研 究,船研報告,第1巻,第3.4号.

(原稿受付 40.8.24)