

和歌山工業高等専門学校 正員 小 池 一 臣
大阪産業大学 正員 田 中 光

[1] まえがき

さきの死水領域を考慮した完全流体としての全幅せきの理論^{1), 2)}からすれば, JISにおいては流量係数 $K=1.785 + 0.237(H/r_d)$ がフルード相似に従い, $0.00295/H$ や ε は粘性に関連する項と考えられた。本報告はこの立場から, 特に補正項についてその物理(理論)的意味を考察することによって, JISの補正法を再検討したものである。

[2] JISの補正項

水平水路の鉛直全幅刃形せきからのJIS流量は, $q = KH^{3/2}$, $K=1.785 + \{0.00295/H + 0.237(H/r_d)\} \times (1 + \varepsilon)$ --- (1), q : 単位幅当りの流量, K : 流量係数, H : 越流水深, r_d : せき高さ, ε : $r_d > 1.0^m$ に対する補正項で $\varepsilon = 0.55(r_d - 1)$ である(m, s 単位)。図-1の実線は(1)式による q と r_d との関係を示したものである。 $H=3^m$ の場合, r_d の増大とともに q は減少するが, $r_d=1.0^m$ で最小となり $r_d > 1.0^m$ になると q は増加し, $r_d=2.5^m$ (r_d の適用限界)では $r_d=1.0^m$ の流量の4.2%増となっている。このときは $r_d=0.3^m$ と 1.3^m の流量がほぼひとしい。 $H=40^m$ の場合には, q は $r_d=2.5^m$ まで減少しつづけて, $r_d=3.2^m$ 程度で最小になり以後増加している。(1)式の右辺第二項で $\frac{0.00295}{H}(1 + \varepsilon) = \frac{0.00295}{H} \{1 + 0.55 \times (r_d - 1)\} = \frac{0.00295}{H} + \frac{0.00295}{H} \times 0.55(r_d - 1)$ で, $r_d \rightarrow \infty$ のとき $\varepsilon \rightarrow \infty$, よって $K \rightarrow \infty$ となって不合理であるから $\frac{0.00295}{H} \varepsilon$ を(1)式からカットした $K=1.785 + 0.00295/H + 0.237(H/r_d)(1 + \varepsilon)$ --- (2)を考える。図-1の破線

は(2)式を用いて計算された q と r_d の関係を示しており, せき高さ r_d の増大とともに流量 q は減少の一方で, その変化は微小であり, (1)式のように不合理な流量の最小値はない。最小値の生じた原因は $\frac{0.00295}{H} \times \varepsilon$ である。なお(2)式の最後の項は, ε としてJISの $0.55(r_d - 1)$ をそのまま用いれば, $0.237 \times \frac{H}{r_d}(1 + \varepsilon) = 0.237 \frac{H}{r_d}(1 + 0.55r_d - 0.55) = 0.237H \times (0.55 + \frac{0.45}{r_d})$ となり, $r_d \rightarrow \infty$ で(2)式の流量係数 K は $K=1.785 + \frac{0.00295}{H} + 0.130H$ となり, 有限な一定値になる。

[3] 有効せき高さ

(1) また(2)式の第三項を $\frac{H}{r_d}(1 + \varepsilon) = H / \{r_d(1 + \varepsilon)\} = \frac{H}{\beta r_d}$ とおくと, $\beta = \frac{1}{1 + \varepsilon}$ は $\varepsilon = 0.55 \times$

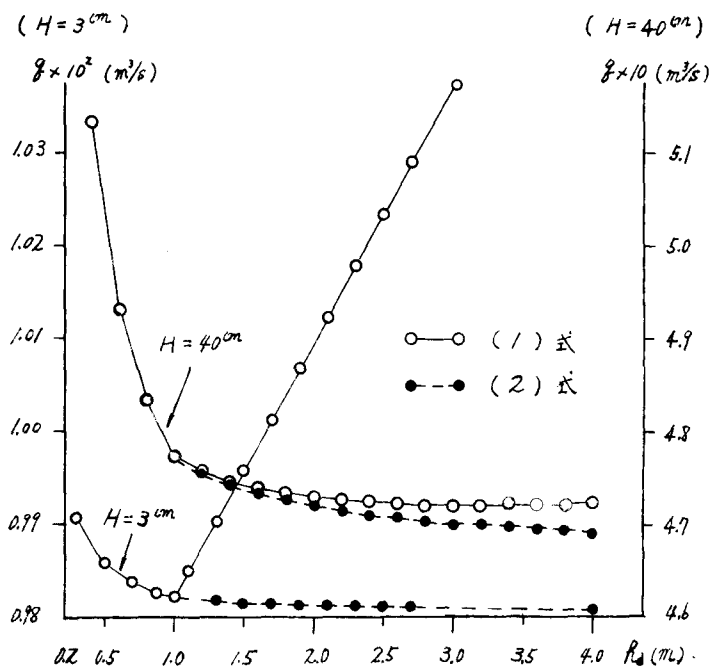


図-1 q と r_d の関係

($\beta - 1$)を用いて $R_0 > 1.0^m$ で $\beta < 1.0$ となる。そこで、 βR_0 を R_0 を補正したせき高さとしみなすことにすれば βR_0 は“ある流速分布をもつ粘性流を完全流体的な等分布を仮定している理論解に適用する場合の実効的なせき高さ”を意味することになり、 $(1 - \beta) R_0$ はそのときの水路底付近の死水水深ともいうべきものに相当すると思われることができる。したがって、粘性流において、 $R_0 > 1.0^m$ の場合の理論流量の算定にあたっては、さきの死水領域(死水角 α)に加えて、死水水深 $(1 - \beta) R_0$ を考慮する必要があり、図-2に示すように、この部分の流量が上方にのり移っていると考え、せき高さは R_0 のかわりに死水水深を差し引いた βR_0 を実効的なせき高さとしみなして計算しなくてはならなくなる。なお、実効せき高さ βR_0 はJISの ε を用いて、 $\beta R_0 = 1 / \frac{1 + \varepsilon}{R_0} = 1 / (0.55 + \frac{0.45}{R_0})$ となり、したがって $R_0 \rightarrow \infty$ では $\beta R_0 = \frac{1}{0.55} = 1.818^m$ で最大を示す。 $R_0 \geq 1.0^m$ で $\beta = \frac{1}{1 + \varepsilon}$ を計算してみると $R_0 = 1.0^m$ で $\beta = 1.0$ ($\beta R_0 = 1.0^m$)、 $R_0 = 1.5^m$ では 0.784 ($\beta R_0 = 1.176^m$)、 $R_0 = 2.0^m$ では 0.645 ($\beta R_0 = 1.29^m$)、 $R_0 = 2.5^m$ では 0.548 ($\beta R_0 = 1.37^m$)となりせき高さの増大とともに死水水深は大きくなる。

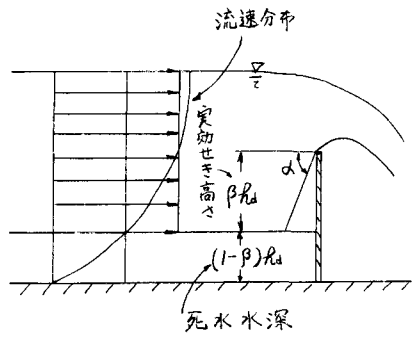


図-2 死水水深と実効せき高さ

[4] 死水角による流量変化

理論解では死水領域(死水角 α)を仮定しているが、 α を種々変化させたときの流量とJISで $K = 1.785 + 0.237(H/R_0)$ としたときの流量を比較する。誤差率を(理論流量 Q' /JIS流量 Q) - 1とし、 $R_0 = 1.0^m$ として表に示した。ただし、理論流量は本講演会において別途報告される“せきのベナコントラクタによる越流量の算定”によっており、 β は考慮されていない。

$H (m)$		1.0	0.8	0.6	0.4	0.2	0.08	0.03
64°	Q	2.02200	1.41291	0.89568	0.47556	0.16390	0.04082	0.00931
	Q'	2.04592	1.42568	0.90092	0.47682	0.16402	0.04088	0.00934
	$Q'/Q - 1$	+0.0012	+0.0090	+0.0059	+0.0027	+0.0007	+0.0015	+0.0032
65°	Q'	2.03552	1.41876	0.89672	0.47469	0.16330	0.04070	0.00930
	$Q'/Q - 1$	+0.0067	+0.0041	+0.0012	-0.0018	-0.0037	-0.0029	-0.0011
66°	Q'	2.02553	1.41206	0.89264	0.47256	0.16258	0.04052	0.00925
	$Q'/Q - 1$	+0.0018	-0.0006	-0.0034	-0.0063	-0.0081	-0.0073	-0.0064

Q および Q' は単位幅(1.0^m)当りの流量 m³/s。

[5] おわりに

本報告は、JIS式の流量係数に(0.00295/ H) ε の項を付加することは実用式としてはともかく、JIS式の理論的な解析上からは不合理であることを示すとともに、これに対応してせき高さが 1.0^m より大きい場合の粘性流の理論流量の算定には、前報の死水領域(死水角 α)に加えて死水水深(β に関連)を考慮した実効的なせき高さ βR_0 を用いるべきことを述べたものである。なお、JIS式における(0.00295/ H)の項については粘性との関連が大きいものと思われるが、その理論的な表づけは今後の課題であり、また α や β の実験的な検討も今後必要であろう。

[参考文献]

- 1) 小池, 田中; 鉛直刃形せきに働く力と流量算定, 第38回年講, 昭和58年。 2) 田中; 鉛直刃形せきナップの特性と流量算定, 第38回年講, 昭和58年。