

水 力 学 一 圧 力 の 問 題

宮 津 純

誤った静圧原動機 粘性のある流体が流れているときの圧力と何か その測定にはどういふ誤差を伴うか それはなぜか

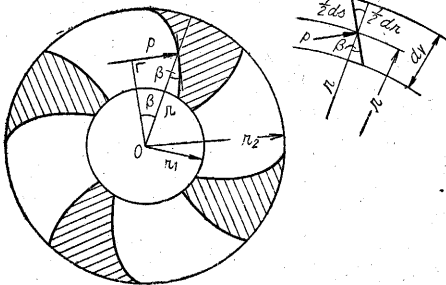
1. は し が き

水力学の研究と講義をはじめて 25 年余、その間に、他から説明を求められたもの、必要に迫られて解決したものなどを、二三取りあげて解説することとした。

いずれも、液体の圧力に関するもので、難問というほどのものではない。ただ、微積分に慣れていないと、あるいは難問になるかも知れないが、それでも、数学の遊びではない。水力学の基本的な問題である。

2. 静 圧 原 動 機

水の静圧力を利用して、車軸をまわし、仕事をさせるもので、その要図は第 1 図のようである。二つの同心円筒の間に形の対称でない羽根を並べ、それらが一体となつてまわるようにし、それと車軸とを連ねておく。羽根の両面を適当な形にすれば、そこに作用する圧力のモーメントの差で羽根車がまわる、というのである。ただし流体の動的な力は考えず、静圧のみを考えるものとする。これは実現可能であるかという問題。結論からいえばこれは不可能な問題である。



第 1 図 静圧原動機説明図 (鉛直軸)

まず回転軸を鉛直におくとする。この状態では、羽根の両面に作用する圧力の、回転中心に関するモーメントは、羽根の形に関係せず、つねに等しくて向きだけ反対となり、和は 0 となる。それは次のようにしてわかる。

羽根と羽根との間では圧力 p は一定である。曲面羽根の微小長さ ds に作用する全圧力は pds (羽根の厚さは単位長さで考える) で、これは ds に直角に向く。 ds と半径とのなす角を β とする。中心 O に関する pds のモー

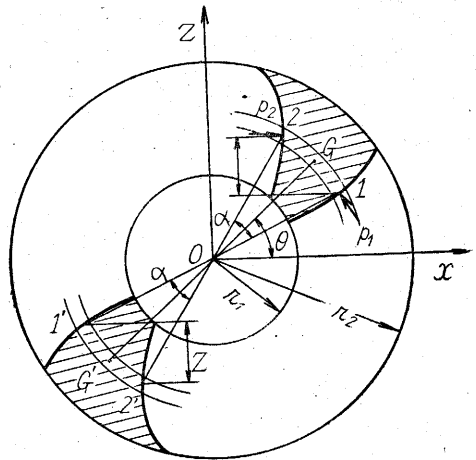
メントは $dM = (pds)r \cos\beta = pr(ds) \cos\beta$, しかるに $(ds) \cos\beta = dr$ であるから (第 1 図), $dM = prdr$, よつて全面に関するモーメントは

$$M = \int_{r_1}^{r_2} pr dr = p \int_{r_1}^{r_2} r dr = \frac{1}{2} p (r_2^2 - r_1^2)$$

これは表面の形に関係なく、つねに一定である。よつてこの面に対向する、隣の羽根の面に関するモーメントも、これとひとしく向きだけ反対となり、対向する二つの面の合成モーメントは、形に関係なく 0 である。従つて羽根車に関するモーメントは存在しない。

回転軸を水平におくとする。第 2 図において x 軸を水平に、 z 軸を鉛直にとる。半径 r と $r+dr$ との間の羽根の両面 1, 2 を考え、圧力をそれぞれ p_1, p_2 とする。

回転の中心 O に関して、これと対称の羽根をとり、対応する記号には ' をつけると、図からみて



第 2 図 静圧原動機説明図 (水平軸)

$$p_2' = p_1 + r(2z_1 + Z), \quad p_1' = p_2 + r(2z_1 + Z)$$

ただし、 r は流体の単位体積の重さ、 z_1 は x 軸からの点 1 の高さ、 Z は点 1 から 2 までの高さをあらわす。

対向する面 1 と 2' に関するモーメント dM_1 は

$$dM_1 = (p_1 - p_2') r dr = -r(2z_1 + Z) r dr$$

対向する面 2 と 1' に関するモーメント dM_2 は

$$dM_2 = (p_1' - p_2) r dr = r(2z_1 + Z) r dr$$

$dM_1 + dM_2 = 0$ で、この関係はすべての半径で成り立つ。従つて二個あるいは偶数個の羽根の場合には、羽根車としてのモーメントは存在しない。

奇数個の羽根の場合で、まず一個だけの例を考えると、微小半径のところの、両面に関するモーメントは $dM = rZrdr$ (第1図) で与えられる。円弧 12 の中点を G 、 OG と x 軸とのなす角を θ 、12 の中心角を α とすれば、 $Z = 2(\sin \alpha/2)(\cos \theta)r$ 、従つて微小部分のモーメントは、一回転中に反対の向きとなる。一つの羽根の全面に関するモーメントは

$$M = 2r \int_{r_1}^{r_2} \left(\sin \frac{\alpha}{2} \right) (\cos \theta) r^2 dr$$

ただし、 α も θ も r の函数である。

かんたんな例として、放射状の羽根とすれば、 α も θ もそれぞれ一定で

$$M = \frac{2}{3} r \left(\sin \frac{\alpha}{2} \right) (\cos \theta) (r_2^3 - r_1^3)$$

となる。このモーメントは θ にたいして余弦曲線状に変化する。羽根の最初的位置によつては、モーメントの存在することはたしかであるが、それで羽根が回つても、いずれ静止するか動揺するかで、自身で回転をつづけることはできない。ちょうど、釣合のとれていない車が、自重で支え軸のまわりに動揺するのと似ている。三個以上の奇数個の羽根の場合も同様である。羽根数が増せば、一回転中、モーメントの 0 となる回数が増す、けつきよく問題の原動機は実現不可能である。

しかし、水の重さを利用する原動機が存在することは事実である。初期の水車は正にそれである。水の重さはすなわち、水底か底面(羽根の面)をおす静圧であるから、この水車は静圧原動機といえなくもない。この種の水車では、水は羽根車を通りぬけ、しかも羽根車へは入り、またこれを去るときの水の高さには差がある。これに比べると、今の問題は、閉じ込めた液体の圧力を原動力にしようとするもので、ちょうど、流量も水頭もない流体(回転の平均状態で考えるとき)に仕事をさせようとするもので、不可能なことは明かである。

3. 流体の応力と圧力

流体が静止する場合には、内部の圧力は、考える面に直角に向き、また一点の圧力は、どの方向にも同じ大きさである。それは粘性があつても変わらない。流体の粘性は静止状態では作用しないからである。

流れている状態でも、粘性がなければ同じである。すなわち、粘性のない流体の圧力は、つねに面に直角に向き、どの方向にも同じ強さである。流管の壁面はこの圧力でおされ、流体とともに動く物体でも、この圧力は感得する。

粘性のある流体が流れているときにも、圧力と通称されるものがある。それが何であるかを知ることは、流れている状態の圧力を測定するときに必要なである。粘性のある流体の内部の一点には、流動状態では、9個の応力成分があり、その中の三つは直応力、六つはせん断応力

で、後者は二つづつひとしく、三つが独立である。このことは固体の場合も変わらないが、異なるのは、流体は必ず速度勾配をもつて流れている、ということである。

流体の圧力を p とすれば、一点における、応力成分と圧力とは、一般に次の関係がある。

$$f_{xx} = -p + \frac{2}{3} \mu \left(\frac{\partial u}{\partial x} + \frac{\partial v}{\partial y} + \frac{\partial w}{\partial z} \right) + 2\mu \frac{\partial u}{\partial x}, \quad (f_{yy}, f_{zz} \text{ は略す})$$

$$f_{yz} = f_{zy} = \mu \left(\frac{\partial w}{\partial y} + \frac{\partial v}{\partial z} \right), \quad (f_{zx}, f_{xy} \text{ は略す})$$

x, y, z は直線直交座標、 u, v, w はその流速成分、 μ は粘性係数である。また同接字の f は直応力、異接字の f はせん断応力をあらわし。第1の接字は考える面を、第2の接字は応力の方向を示す。上式から

$$p = -\frac{1}{3} (f_{xx} + f_{yy} + f_{zz})$$

となる。すなわち、粘性のある流体の圧力とは、その点における、直交3軸方向の平均圧力である。この平均値は、どういう向きの直交3軸についても一定(一点では)である。

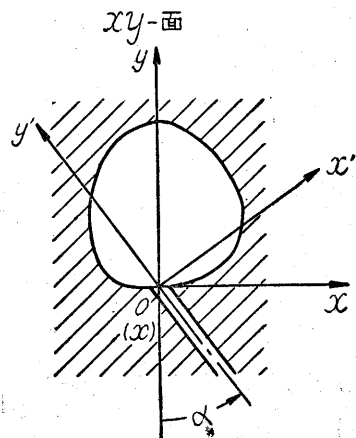
ある流れの状態の圧力 p を求めるには、理論的には、基本となる運動方程式を解いて求めることになるが、一方また実測したいこともある。それには、圧力 p を外部にみちびくことが必要であるが、それは可能であるか。ここでは、じつさい上問題となりやすい、比較的かんたんな場合をとつて、その間の関係を考えることとする。

ちぢまない液体とすれば

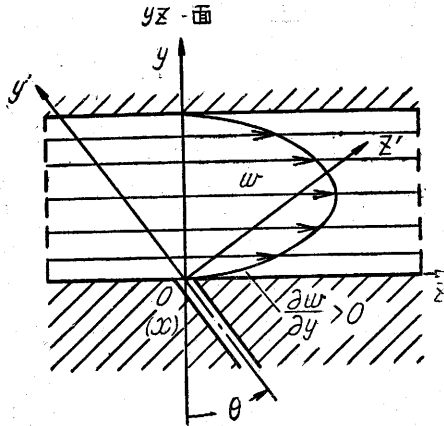
$$f_{xx} = -p + 2\mu \frac{\partial u}{\partial x}, \quad f_{yy} = -p + 2\mu \frac{\partial v}{\partial y},$$

$$f_{zz} = -p + 2\mu \frac{\partial w}{\partial z}$$

さらに一様な断面をもつ管の平行流れとし、流れに沿つて z 軸を、管の横断面内に x, y 軸を第3, 4図のようにとると、 $u=0, v=0, w=\varphi(x, y)$ 従つて



第3図 流れの断面に軸を有する壁孔



第 4 図 流れの面に軸を有する壁孔

$$f_{xx} = f_{yy} = f_{zz} = -p, \quad f_{yz} = \mu \frac{\partial w}{\partial y}$$

$$f_{zx} = \mu \frac{\partial w}{\partial x}, \quad f_{xy} = 0$$

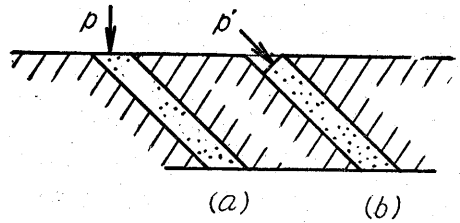
となる。 $-f_{xx}$ も $-f_{yy}$ も 流線をよこにおす圧力ではあるが、管壁にはかならずしも直角に向いてはいない。 $-f_{zz}$ は流れの横断面をおす圧力である。従つて、こういう平行流れの圧力とは、流線を横におす圧力であり、流れの横断面をおす圧力である。

4. 壁孔の示圧

流れをよこにおす圧力は、管壁にあけた孔から外へみちびくことができる。しかしこの時、正しい圧力があらわれるはあろうか。もし孔口に沿う流れに変化がなく、孔の内部の水が静止していれば、孔は孔口に作用する圧力をそのまま伝える。しかし、こういう状態は、粘性のない流体で許されるだけである。しかもその状態では、孔軸の傾斜は示圧に関係しないはずであり、孔は壁面に直角にあけるべきである、という理由もない。しかしじつさいには、孔の傾斜は示圧に影響をもっている。それは孔口の流れが変化するからと考えられる。

粘性がある場合には、かりに孔口の流れが変らなくても、孔の内部で静止するという事は許されない。しかも、速度勾配が 0 となるところ迄は、静止していないはずである。その範囲は、孔の大きさおよび傾斜によるであろうから、それらが示圧に影響することは考えられるし、またじつさいに影響する。

いま孔口の大きさの問題は別にして、孔軸傾斜の影響を考えよう。孔の内部で静止状態にあるところを、どうとつたらよいのであろうか。孔の内部の等圧線分布の問題になるが、ごく大体においては、第 5 図のような二つの状態が考えられる。第 5 図(a) は、内部至るところ静止とするもの、第 5 図(b) は、孔口近くで静止しないとすもので、この二つの比較では、考え方として、後者がじつさいの状態により近いと思われる。これなら



第 5 図 孔の内部の静止部分

壁孔の示す圧力は p でなくて p' である。孔を小さくした状態では、 p' は $-f_{yy}$ に近づく。ゆえに壁孔の示す圧力は、圧力 p でなく、むしろ孔軸方向の直応力であるとするが適当と考えられる。この考え方は、実験結果の傾向を説明し、また壁孔は流れに直角にあけるべきである、ということの一応の理由にもなる。

5. 示圧の誤差

壁孔の示す圧力が、孔軸方向の直応力であるとするれば、壁孔で正しい圧力を示すには、孔軸の傾斜が問題になる。

まず、流れの横断面内に孔軸を有する場合を考える。かような孔では、孔軸が管壁にたいしてどんな傾き方をしても、流れにたいしてはつねに直角である。従つて、その孔軸にそう直応力は、 $-p$ にひとしくなる。このことは x, y 軸 (第 3 図) にたいして角 α だけ傾く x', y' をとり、 x', y', z 軸方向の直応力を求めれば明かで計算の結果は α に無関係に

$$f_{x'x'} = -p, \quad f_{y'y'} = -p, \quad f_{zz} = -p$$

となる。これより、圧力測定上、孔軸の傾斜に一つの指示が得られる。それは

孔軸が流れの横断面内にある場合には、管壁がどんな傾きをしてもその断面の圧力を示す、ということである。

次に、流線をふくむ平面内に孔軸を有する場合を考える。第 4 図をこの平面とすれば、前に求めたように $f_{yy} = -p$ である。従つて p は y 軸に平行な孔を通して示される。その孔軸は流線 (管軸) に直角である。更に孔軸を y の方向にたいして角 θ だけ傾け、その方の直応力を求める。その孔軸にそつて y' をとり、 y, z と y', z' との関係から $f_{y'y'}$ を求めると

$$f_{y'y'} = f_{yy} \cos^2 \theta + f_{zz} \sin^2 \theta - f_{yz} \sin 2\theta$$

$$= -(p + f_{yz} \sin 2\theta) = -(p + \mu \frac{\partial w}{\partial y} \sin 2\theta)$$

すなわち、このような孔は圧力 p を示すことはない。示圧の誤差を Δp とすれば

$$\Delta p = (f_{y'y'}) - p = f_{yz} \sin 2\theta = \mu \frac{\partial w}{\partial y} \sin 2\theta$$

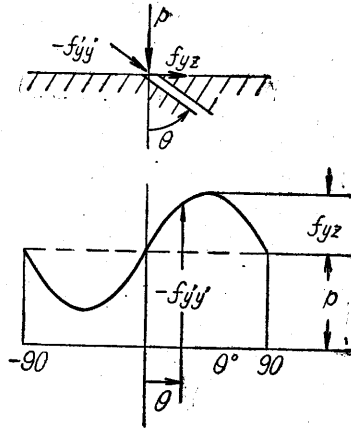
となる。 $\theta = 0$ のとき $\Delta p = 0$ である。また流れの向きに z をとり、内部に向けて y をとつているから、ここ

では $\partial w/\partial y > 0$ となる。従つて Δp の正負は θ の正負と一致する。これから孔軸のとり方に第二の指示が得られる。それは次のようである。

壁孔は、その孔軸が流れに直角であるとき正しい圧力を示す。孔口附近で、孔軸が流れに向き合う状態のときに、より大きい圧力を、また、流れと同じ方を向くときに、より小さい圧力を示す。正しい圧力と示圧との差は孔口のせん断応力と、孔軸の傾斜角による。(第6図)

じつさいの壁孔は、線ではなくて一定の大きさをもっているから、流れに直交する壁孔でも正しい圧力は示さない。孔径に比例する誤差を伴うし、また孔の長さにも制限がある。これは、

孔口近くの孔の内部に、流体の静止しないところができ、それが孔径によつて変ることと関連している。



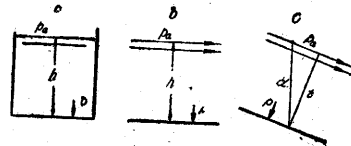
第6図 示圧と孔軸傾斜の関係

6. 傾斜流の圧力

静止する流体の圧力 (p) が深さ (h) に比例することはよく知られている ($p = rh$, r は流体の単位体積の重さ)。流れていても、どこも水平面で流れる場合には、やはり同じ法則に従い、しかもそれは、粘性のあるなしに無関係である。しかし、水平面に傾いて流れるときには、平行な流れでも、そうはならない。

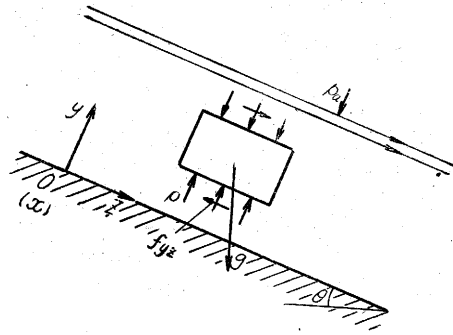
すなわち、第7a, b 図の状態では、底面の圧力とはともに $p_a + rh$ であるが、第7c 図の場合には $p_a + rd$ でなく、また $p_a + rh$ でもない。以下に、その圧力がどうなるかを考え、また、圧力と壁孔による示圧との関係をしらべることとする。

水平面にたいする斜面の傾斜角を θ とし、 z 軸を、斜面に沿った流れの向きにとる。 z 軸をふ



第7図 深さと圧力説明図

くむ鉛直面を yz 面とし、 y の正を上側にとる(第8図)。 x 軸は水平で紙面に直角である。外力としては重力のみ作用する。流速、圧力、せん断応力はすべて、 y 方向には変るが、流れの方向には変らない。よつて微小な流管部分に関する釣合の式はつぎのようになる。



第8図 傾斜流の釣合

$$\frac{dp}{dy} = -r \cos \theta \dots (1) \quad r \sin \theta + \frac{df_{yz}}{dy} = 0 \dots (2)$$

r は流体の単位体積の重さである。

(1) を積分し、水面 ($y=l$) の圧力を p_a とすれば

$$p = p_a + r(l-y) \cos \theta$$

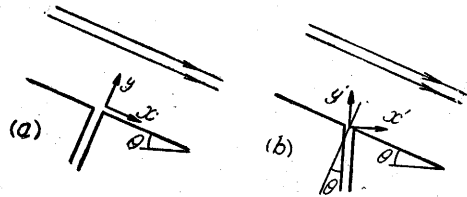
(2) を積分し、水面のせん断応力を 0 とおけば

$$f_{yz} = r(l-y) \sin \theta$$

よつて一般に $f_{yz}/(p-p_a) = \tan \theta$ となることがわかる。とくに、斜面 ($y=0$) 上の圧力 p_0 、せん断応力 f_{yz0} を考えると

$$p_0 = p_a + r l \cos \theta, \quad f_{yz0} = r l \sin \theta$$

第9a 図からわかるように、斜面上では



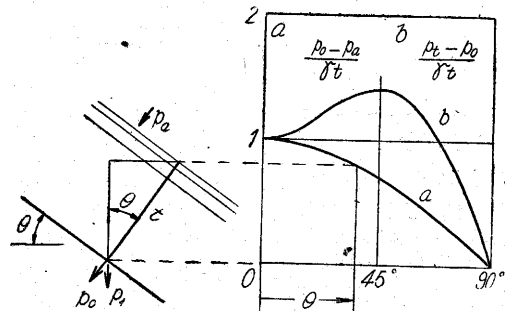
第9図 垂直孔と鉛直孔

$$-f_{yy} = p_0 = p_a + r l \cos \theta$$

孔を斜面に直角にあける場合の示圧は $-f_{yy}$ であり、それは求める圧力 p_0 である。水頭で示せば

$$\frac{p_0}{r} = \frac{p_a}{r} + l \cos \theta$$

これは第10図の曲線 a のごとくなる。 a は $p_0 - p_a$



第10図 傾斜流の圧力と鉛直壁孔による示圧

に相当する水頭と、流れの幅 t との比を示している。

次に鉛直に y' 軸をとり $f_{yy'}$ を求むれば

$$-f_{yy'} = p + f_{yz} \sin 2\theta$$

$$= p_a + \gamma t (2 - \cos 2\theta) \cos \theta$$

y' に沿つて鉛直の孔をあけると、その示圧は $-f_{yy'}$ である。これを p_i とおき、水頭で示せば

$$\frac{p_i}{\gamma} = -\frac{f_{yy'}}{\gamma} = \frac{p_a}{\gamma} + t(2 - \cos 2\theta) \cos \theta$$

これは第 10 図の曲線 b のごとくなる。 b は $p_i - p_a$ に相当する水頭と、流れの幅 t との比を示している。この鉛直壁孔の示圧誤差 Δp_i は

$$\frac{\Delta p_i}{\gamma} = \frac{p_i - p_0}{\gamma} = t(1 - \cos 2\theta) \cos \theta$$

これと t との比を示せば、第 11 図の上の曲線のようになる。これは第 10 図中の曲線 b と a との差を示したものに他ならない。

また鉛直壁孔の示圧誤差と、正しい壁圧 ($p_0 - p_a$) との比は

$$\frac{\Delta p_i}{p_0 - p_a} = 1 - \cos 2\theta$$

で、第 11 図の下の曲線のごとくなる。

要するに、このような開いた傾斜流の底面における圧力は (水頭で) $t \cos \theta$, せん断応力は $t \sin \theta$ である。図示すれば、第 10 図中の直角三角形の、鉛直および水平の二辺によつてあらわされる。斜辺が t である。

7. 結 び

水の圧力に関する問題で、今までに関心をもつたり、持たされたりしたものの中から、一つ二つ取り出して解説してみた。

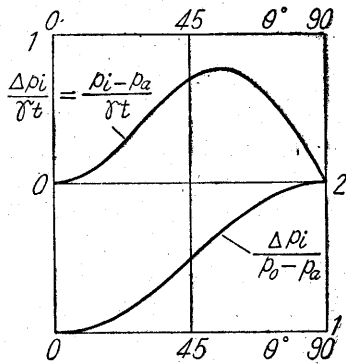
初めにあげた静圧原動機の問題は、微積分のわからないと思われる人の出したもので、じつさいの話は、軸が鉛直の場合だけです。水平軸の場合は、参考のため本文でとくに加えたものである。器壁の一部または全部に加わる、静水圧力の総和や、そのモーメントの総和を求める計算は、水力学における基本的な、また普通の問題に過ぎないが、これを積分ぬきの話にしようとするむずかしくなる。

流動中の流体の圧力を測定するには、壁孔のない状態の圧力を、壁孔でみちびくのであるから、示圧に誤差をとまうことは当然考えられる。まず孔の示圧を考察するには、粘性のある流体の圧力がどういうものであるかを、たしかめておく必要がある。それを応力と圧力の項で述べた。

次に孔の指示するものが、孔口の位置の (孔がないときの) 圧力であるかどうかに関係がある。孔口の圧力ではなく、むしろ、孔軸方向の直応力を示すとみる方が妥当であること、実験結果も、それで一部説明がつくことを述べた。

この考えに基く示圧誤差を、数字的に示す例として、開放された傾斜流の、圧力とせん断応力との関係を求めた。この流れは、圧力とせん断応力とが、かんたんな関係にむすばれる、都合のよい例であるからである。

しかし、壁孔の示圧誤差はその大きさこそ知り度いことで、数字的に解決する必要がある。とくに孔の、大きさや長さの影響は、実験でたしかめるより他ない事項である。この研究でも、実用に役立つ資料をうるため、けつきよく実験を併用して結末をつけたのであるが、その点はここでは述べない。機械学会論文集 2 巻 8 号 (昭和 11-11) を見ていただきたい (この内容はドイツの Ing. Arch. Bd. VII, Ht. 1 (1936) に発表した) が、その全文は英国でも訳された)。本文には、この実用的な成果を省き、つけたりとも見えそうなことだけ記してきたが、研究の途上考えあぐねたことを書いてみるのも、別の意味で参考になるだろうと思つたからである。(1952・9・4)



第 11 図 示圧誤差の図示

世 界 を つ な ぐ

富士銀行

安田銀行改称

本店・東京 丸の内 支店・全国 180 余ヶ所 及び ロンドン